UNIVERSIDAD NACIONAL DE INGENIERIA

Facultad de Ingeniería Geológica Minas y Metalúrgica



"Investigación Comparativa de los Métodos Clásicos de Refinación de Oro en Eficiencia y Costos, Proceso Agua Regia, Proceso Ácido Nítrico, Proceso Agua Regia sin encuarte, Proceso Outokumpu Modificado, para pequeñas Refinerías de Oro"

Tesis presentado por el Bachiller:
Miguel Ángel, Ponce Sánchez
Para optar el Titulo Profesional de
INGENIERO METALURGISTA

LIMA – PERU 2005

| N /C: 1 | Á 1 | D | 041 |
|---------|-------|-------|---------|
| Miguei | Angei | Ponce | Sánchez |

DEDICATORIA:

El presente trabajo se lo dedico en una forma muy especial a mis queridos padres **Gloria Eufracina y Miguel Ángel** y hermanos por su constante apoyo. A Dios por que siempre me guiará en la vida por la senda del bien y la felicidad.

AGRADECIMIENTO

El agradecimiento y gratitud al Ing. Hernán Álvarez Paniagua, poco de lo que se, se debe al esfuerzo personal y a los conocimientos, experiencias e ideas; que llegaron a través de los Señores Catedráticos de la Escuela Profesional de Ingeniería Metalúrgica de la UNI, de los trabajadores en JOYERIA FINA y los trabajadores informales en MINERIA de la zona de Puno, que resultaría excesivo nombrarlos, vaya mi agradecimiento para Ellos.

Miguel Ángel Ponce Sánchez

PRESENTACION

SEÑOR DECANO DE LA FACULTAD DE INGENIERIA GEOLOGICA MINAS Y

METALURGICA.

SEÑOR DIRECTOR DE LA ESCUELA PROFESIONAL DE INGENIERIA METALURGICA.

SEÑORES MIEMBROS DEL JURADO.

Someto a vuestra consideración el presente trabajo "Investigación Comparativa de los

Métodos Clásicos de Refinación de Oro en Eficiencia y Costos. Proceso Agua Regia, Proceso

Ácido Nítrico, Proceso Agua Regia sin encuarte, Proceso Outokumpu Modificado, para

pequeñas Refinerías de Oro", con el objeto de optar el Titulo Profesional de Ingeniero Metalurgista

conforme al Reglamento de Grados y Títulos de la Escuela.

El tema elegido va siendo cada vez mas difundido en nuestro medio debido a la gran

importancia que implica en nuestra economía la minería aurífera, sobre todo en pequeña escala, la

cual alivia significativamente la falta de empleo de nuestra región. El presente trabajo ha sido

desarrollado sobre la base experimental, la cual nos ha permitido lograr los objetivos planteados al

inicio del trabajo y concluirlo satisfactoriamente, y así evitar la contaminación ambiental con

deshechos de minerales como los relaves de los informales de la zona.

El presente trabajo esta descrito en términos técnicos bastante sencillos de tal modo que

puede constituirse como un manual muy práctico para estudiantes y profesionales de Ingeniería

Metalúrgica que tengan interés en esta actividad. Además constituye la oportunidad para motivar

futuras investigaciones que maximicen la calidad de este trabajo.

Bachiller: MIGUEL ANGEL PONCE SANCHEZ

COMPARACION DE LOS METODOS CLASICOS DE REFINACION DE ORO EN COSTOS Y EFICIENCIA PARA PEQUEÑAS REFINERIAS DE ORO, PROCESO AGUA REGIA, PROCESO ACIDO NITRICO, PROCESO OUTOKUMPU, PROCESO AGUA REGIA CON INCUARTE.

INDICE

| | Pagina |
|---|--------|
| RESUMEN | 17 |
| INTRODUCCION | 18 |
| CAPITULO – I | 19 |
| FUNDAMENTACION DE LA EVALUACION | 19 |
| 1.1 Definición del Problema | 19 |
| 1.2. Objetivos | 19 |
| 1.2.1 Objetivo General | 19 |
| 1.2.2 Objetivos Específicos | 19 |
| 1.3. Hipótesis | 19 |
| 1.4 Justificación | 19 |
| 1.4.1 Justificación Técnica | 19 |
| 1.4.2 Justificación Económica | 20 |
| 1.4.3 Justificación Social | 20 |
| 1.5 Alcances | 20 |
| 1.6 Breve Descripción de Suri Gold | 20 |
| CAPITULO – II | 21 |
| REVISION BIBLIOGRAFICA | 21 |
| 2.1 Generalidades | 21 |
| 2.2 Materia Prima | 21 |
| 2.2.1. Materia Prima Principal Oro | 22 |
| 2.2.1.1. Definiciones Fundamentales | 25 |
| 2.2.1.2. Mineralogía de los Minerales Auríferos | 26 |
| 2.2.1.3. Tipos de Yacimientos Auríferos | 26 |

| 2.2.1.4. Propiedades Físicas | 27 |
|---|----|
| 2.2.1.5. Propiedades Químicas | 27 |
| 2.2.1.6. Propiedades Mecánicas | 28 |
| 2.2.1.7. Usos | 28 |
| 2.2.1.8. Comercialización | 33 |
| 2.2.2 Materias Primas Secundarias | 36 |
| 2.2.2.1. Plata | 36 |
| 2.2.2.2. Cobre | 37 |
| 2.2.2.3. Acido Nítrico | 39 |
| 2.2.2.4. Acido Clorhídrico | 40 |
| 2.2.2.5. Bisulfito de Sódio | 42 |
| 2.2.2.6. Bórax | 42 |
| 2.3. Refinación de Oro | 43 |
| 2.3.1. Refinación Química del Oro | 45 |
| 2.3.1.1. Proceso de Incuartacion | 46 |
| 2.3.2. Métodos de Refinación de Oro | 46 |
| 2.3.2.1. Proceso con Acido Nítrico | 46 |
| 2.3.2.2. Proceso con Acido Sulfúrico | 51 |
| 2.3.2.3. Proceso con Agua Regia | 53 |
| 2.3.2.4. Proceso Wohlwill | 56 |
| 2.3.2.5. Proceso Miller | 57 |
| 2.3.2.6. Proceso Outokumpo | 60 |
| 2.3.2.7. Proceso Outokumpo (modificado) | 60 |
| 2.3.2.8. Proceso Base Clorhídrico | 61 |
| 2.3.2.7. Proceso Sumitomo | 61 |
| 2.3.2.8. Proceso Iner | 63 |
| 2.3.2.9. Proceso Inco | 64 |
| 2.3.2.10. Proceso Noranda | 66 |
| 2.3.2.11. Proceso Peruano. Minera Poderosa S.A | 67 |
| 2.3.3. Comparación de los Métodos de Refinación | 70 |
| 2.3.4. Proceso de Precipitación | 71 |

| 2.3.4.1. Precipitación con acido Sulfurico | /1 |
|---|----|
| 2.3.4.2. Precipitación por medio del ácido Oxálico | 72 |
| 2.3.4.3. Precipitación con Bisulfito de Sodio | 72 |
| 2.3.4.4. Precipitación con Nitrato de Sodio | 73 |
| 2.4. Variables de Refinación de Oro | 73 |
| 2.4.1. Variables Dependientes | 73 |
| 2.4.1.1. Costo de Refinación | 73 |
| 2.4.1.2. Pureza Alcanzada | 74 |
| 2.4.1.3. Eficiencia de Recuperación | 74 |
| 2.4.2. Variables Independientes | 74 |
| 2.4.2.1. Concentración de los Reactivos | 74 |
| 2.4.2.2. Temperatura | 74 |
| 2.4.2.3. Tiempo | 74 |
| CAPITULO – 3 | 75 |
| PLANIFICACION DE LA EXPERIMENTACION | 75 |
| 3.1. Planificación de la Experimentación | 75 |
| 3.2. Criterios de la Selección de los métodos a Refinar | 75 |
| 3.2.1. Escala de valoración de los criterios de selección | 75 |
| 3.2.2. Métodos de Análisis | 77 |
| 3.2.2.1. Determinación de la ley de los lingotes por copelación | 77 |
| A Principio | 77 |
| B Material necesario para el análisis de los metales preciosos vía seca | 78 |
| a) El horno de copelación llamado "horno de mufla" | 78 |
| b) Instrumentos de hornos y aparatos utilizados para la ejecución de | |
| las pruebas | 78 |
| C Modo Operatorio | 80 |
| a) Determinación del total precioso y de la ley aproximativa | 80 |
| b) Determinación del "Total precioso" | 81 |
| c) Determinación aproximada de la ley en oro | 81 |
| d) Preparación de los botones con vistas a la disolución | 82 |
| | |

| e) Disolución y recocido de las cornetas | 82 |
|--|----|
| f) Disolución | 83 |
| g) Ejemplo de calculo de la ley aproximativa con vistas de la | |
| determinación de las pruebas testigos | 83 |
| h) Pruebas con testigo | 84 |
| i) Corrección de la ley | 85 |
| j) Determinación de la ley de plata | 86 |
| 3.2.2.2 Control de Calidad por Rayos X | 86 |
| 3.2.2.3 Control de la Calidad del oro fino por Espectrofotometría de Absorción | |
| Atómica | 87 |
| a) Toma de prueba | 87 |
| b) Puesta en solución | 88 |
| 3.2.2.4 Control de Calidad por Espectrofotómetro de Plasma ICP | 88 |
| 3.2.2.5 Métodos de preparación de muestras | 88 |
| 3.2.2.5.1 Preparación del Oro bruto que entra en la sociedad | 89 |
| a) Segregación o licuación en los metales brutos | 90 |
| b) Preparación de muestras de los masas brutas | 90 |
| b1) Preparación de una muestra por corte | 90 |
| b2) Preparación de una muestra por perforación del taladro | 91 |
| b3) Preparación de muestra por muestra a la gota | 91 |
| b4) Preparación de muestra por graneado | 91 |
| 3.3. Experimentación | 93 |
| 3.4. Algoritmo de la Evaluación | 93 |
| 3.5. Marco Operativo | 95 |
| 3.5.1. Descripción del Proceso de Refinación de Oro | 95 |
| 3.5.1.1. Recepción, pesado | 95 |
| 3.5.1.2. Fundición y muestreo | 95 |
| 3.5.1.3. Preparación del material a refinar | 95 |
| 3.5.1.4. Lixiviación y Disolución | 95 |
| 3.5.1.5. Precipitación del Oro | 97 |
| 3.5.1.6. Sedimentado, decantado | 98 |
| | |

| 3.5.1.7 | 7. Filtración y lavado del Precipitado | 98 |
|-------------------|---|-----|
| 3.5.1.3 | 8. Secado | 98 |
| 3.5.1.9 | 9. Fundición y muestreo | 98 |
| 3.5.2. Difere | encia de Procesos entre los Métodos seleccionados | 98 |
| 3.5.3. Contro | ol de Calidad | 105 |
| 3.5.3. | 1. Análisis del Oro | 105 |
| 3.5.3.2 | 2. Microscopia Electrónica | 105 |
| 3.6. Variables er | n la Refinación de Oro | 110 |
| 3.6.1. Varial | oles Dependientes | 110 |
| 3.6.1. | 1. Costo de Refinación | 110 |
| 3.6.1.2 | 2. Pureza Alcanzada | 110 |
| 3.6.1 | 3. Eficiencia de recuperación | 111 |
| 3.6.2. Varial | oles Independientes | 111 |
| 3.6.2. | 1. Concentración de los reactivos | 111 |
| 3.6.2. | 2. Temperatura | 111 |
| 3.6.2. | 3. Tiempo | 111 |
| CAPITULO – 4 | L | 112 |
| ANALISIS E I | NTERPRETACION DE LOS RESULTADOS | 112 |
| 4.1. Balance de l | Materia | 112 |
| 4.1.1. Consi | deraciones Previas | 112 |
| 4.1.2. Balan | ce de Materia en los Procesos de Refinación | 112 |
| 4.1.2. | 1. Proceso con Acido Nítrico | 112 |
| | a. Recepción, pesado | 112 |
| | b. Fundición y muestreo | 113 |
| | c. Preparación del material a refinar | 113 |
| | d. Lixiviación y disolución | 114 |
| | e. Sedimentado, decantado | 114 |
| | f. Filtración y lavado del cemento | 114 |
| | g. Secado | 115 |
| | h. Fundición | 115 |
| | | |

10

| 4.1.2.2. Proceso con Agua Regia | 115 |
|---|-----|
| a. Recepción, pesado | 116 |
| b. Fundición y muestreo | 116 |
| c. Preparación del material a refinar | 116 |
| d. Lixiviación y disolución | 117 |
| e. precipitación del oro | 117 |
| f. Sedimentado, decantado | 117 |
| g. Filtración y lavado del cemento | 117 |
| h. Secado | 118 |
| i. Fundición | 118 |
| 4.1.2.3. Proceso con Agua Regia previa Incuartacion | 118 |
| a. Recepción, pesado | 118 |
| b. Fundición y muestreo | 119 |
| c. Preparación del material a refinar | 119 |
| d. Lixiviación y disolución | 119 |
| e. Precipitación del oro | 120 |
| f. Sedimentado, decantado | 120 |
| g. Filtración y lavado del cemento | 120 |
| h. Secado | 120 |
| i. Fundición | 121 |
| 4.1.2.4. Proceso Outokumpu (modificado) | 121 |
| a. Recepción, pesado | 121 |
| b. Fundición y muestreo | 121 |
| c. Preparación del material a refinar | 122 |
| d. Lixiviación y disolución Acido Nítrico | 122 |
| e. Lixiviación y disolución Agua Regia | 122 |
| f. Precipitación de oro | 123 |
| g. Sedimentado, decantado | 123 |
| h. Filtración y lavado del cemento | 123 |
| i. Secado | 123 |
| j. Fundición | 124 |

| 4.2. Expresión de Resultados | 124 |
|---|-----|
| 4.2.1. Pureza del Mineral Refinado | 124 |
| 4.2.2. Costo de Refinación | 125 |
| 4.2.2.1. Costo de Proceso Acido Nítrico | 125 |
| 4.2.2.2. Costo de refinación Proceso con Agua Regia | 127 |
| 4.2.2.3. Costo de refinación Proceso con Agua Regia con Encuarte | 129 |
| 4.2.2.4. Costo de refinación Proceso Outokumpu Modificado | 131 |
| 4.3. Resumen de Resultados Obtenidos | 133 |
| 4.3.1. Purezas Alcanzadas | 133 |
| 4.3.2. Resumen de Costos por gramo | 134 |
| 4.3.3. Eficiencias Alcanzadas | 135 |
| 4.4. Evaluación de Variables | 135 |
| 4.4.1. Costos de Refinación | 135 |
| 4.4.2. Leyes Finales | 136 |
| 4.4.3. Eficiencia de Recuperación | 137 |
| 4.5. Posibilidad de Refinación según la variedad de mineral de la Región Puno | 137 |
| 4.6. Convalidación de la Hipótesis | 138 |
| 4.7. Especificaciones de los Equipos | 138 |
| 4.7.1. Horno Eléctrico | 138 |
| 4.7.1.1. Características | 138 |
| 4.7.1.2. Especificación Técnica Básica | 139 |
| 4.7.2. Mufla de Secado | 140 |
| 4.7.2.1. Características | 140 |
| 4.7.2.2. Especificación Técnica Básica | 140 |
| 4.7.3. Plancha de Ataque | 140 |
| 4.7.3.1. Características | 140 |
| 4.7.3.2. Especificación Técnica Básica | 141 |
| 4.7.4. Balanza | 141 |
| 4.7.4.1. Características | 141 |
| 4.7.4.2. Especificación Técnica Básica | 142 |

| CAPITULO – 5 | 143 |
|---|-----|
| COSTO DE LAS EVALUACIONES | 143 |
| 5.1. Costos Directos de la Evaluación | 143 |
| 5.1.1. Implementación de Equipó | 143 |
| 5.1.2. Materiales y reactivos | 144 |
| 5.2. Costo Indirectos de la Evaluación | 145 |
| 5.3. Costo Total de la Evaluación | 145 |
| CAPITULO – 6 | 146 |
| SEGURIDAD Y MEDIO AMBIENTE | 146 |
| 6.1. Seguridad y Medio Ambiente | 146 |
| 6.2. Generalidades | 146 |
| 6.3. Conceptos Fundamentales de Seguridad | 146 |
| 6.4. Seguridad y Medio Ambiente en las Áreas del laboratorio de la Empresa | 147 |
| CONCLUSIONES | 148 |
| RECOMENDACIONES | 149 |
| BIBLIOGRAFIA | 150 |
| ANEXOS | 151 |
| Anexo 1 Glosario | 151 |
| Anexo 2 Principales Hechos de la Historia del Oro | 158 |
| Anexo 3 Proyecto de Ampliación de Refinería Suri Gold. | 160 |
| Anexo 4 Precio del Oro en la ciudad de Juliaca. | 161 |
| Anexo 5 Flow Sheet del Proceso de Refinación de Oro. | 162 |
| Anexo 6 Prueba de la Púrpura de Cassius. | 163 |
| Anexo 7 Norma ISO 11426 para análisis de Oro. | 164 |
| Anexo 8 Prueba de Espectrofotometría de Absorción Atómica para análisis de Oro. | 165 |
| Anexo 9 Etapas de Neutralización de gases para eliminar contaminantes. | 166 |
| Anexo 10 Que es el Good Delivery. | 167 |
| Anexo 11 Refinerías Reconocidas Internacionalmente | 168 |

LISTA DE FOTOGRAFIAS

| Foto 1 Variedades de Oro Refogado de Puno | 21 |
|--|-----|
| Foto 2 Variedades de Oro Refogado de Puno | 22 |
| Foto 3 Minería Artesanal en Puno | 23 |
| Foto 4 Oro Refogado de Benditani Zona de barrido A | 24 |
| Foto 5 Reserva de Valor | 35 |
| Foto 6 Reacción de Bisulfito de Sodio | 42 |
| Foto 7 Ataque con Ácido Nítrico | 49 |
| Foto 8 Emanación de gases nitrosos | 49 |
| Foto 9 Lavado del recipiente donde hubo la reacción | 49 |
| Foto 10 Sedimentación y decantación del cemento de oro | 50 |
| Foto 11 Instalación de los recipientes para la purificación final | 50 |
| Foto 12 Copela con dore platoso | 86 |
| Foto 13 Copela con dore | 86 |
| Foto 14 Pruebas con Espectrometria de absorción Atómica | 88 |
| Foto 15 Fusión del Lingote de Oro | 89 |
| Foto 16 Marcado de las barras ya fundidas | 89 |
| Foto 17 Barras de oro fino | 91 |
| Foto 18 Momentos en que se realiza el granallado | 92 |
| Foto 19 Granallas de oro | 92 |
| Foto 20 Realizando los ataques para la disolución de las impurezas | 96 |
| Foto 21 Zona de barrido B | 109 |
| Foto 22 Haciendo el barrido en el oro de Benditani | 110 |
| Foto 23 Oro refinado Electroliticamente | 154 |
| Foto 24 Lingotes de oro con el sello Good Delivery | 167 |
| LISTA DE DIAGRAMAS | |
| Diagrama 1 Proceso Ácido Nítrico | 48 |
| Diagrama 2 Proceso Ácido Sulfúrico | 52 |
| Diagrama 3 Proceso Agua Regia | 55 |
| | |

| Diagrama 4 Proceso Wohwill | 57 |
|--|-----|
| Diagrama 5 Proceso Miller | 59 |
| Diagrama 6 Proceso Outokumpu | 60 |
| Diagrama 7 Proceso Outokumpu (modificado) | 61 |
| Diagrama 8 Proceso Sumitomo | 62 |
| Diagrama 9 Proceso Iner | 63 |
| Diagrama 10 Proceso Inco | 65 |
| Diagrama 11 Proceso Noranda | 67 |
| Diagrama 12 Proceso Cia Minera Poderosa | 68 |
| Diagrama 13 Algoritmo de la Evaluación | 94 |
| Diagrama 14 Diagrama de Bloques para los procesos | 99 |
| Diagrama 15 Refinería de Oro y Plata para proceso Ácido Nítrico | 100 |
| Diagrama 16 Refinería de Oro y plata para proceso con Agua Regia | 101 |
| Diagrama 17 Refinería de Oro y Plata para proceso con Agua Regia previa Incuartacion | 102 |
| Diagrama 18 Refinería de Oro y Plata para proceso Outokumpu (modificado) | 103 |
| LISTA DE GRAFICOS | |
| Grafico 1 Elementos químicos del oro Refogado de Benditani | 25 |
| Grafico 2 Composición de la Demanda Mundial | 32 |
| Grafico 3 Muestra en forma de picos las concentraciones de Impurezas | 106 |
| Grafico 3.1 Punto oscuro de la muestra de Oro Benditani | 106 |
| Grafico 3.2 Punto oscuro de la muestra de Oro de Benditani | 107 |
| Grafico 4 Muestra en forma de picos las concentraciones de los elementos | 108 |
| Grafico 4.1 Muestra completa del oro de Benditani Elemento – Wt% | 108 |
| Grafico 4.2 Muestra completa del oro de Benditani Elemento – At% | 109 |
| Grafico 5 Leyes obtenidas según Método | 133 |
| Grafico 6 Costos de Refinación según Método | 134 |
| Grafico 7 Eficiencia de Refinación según Método | 135 |
| Grafico 8 Modo explicativo de Grado 995.0 Milésimas | 153 |
| Grafico 9 Modo explicativo de Grado 999.5 Milésimas | 153 |

LISTA DE TABLAS

| Tabla Nº 1 Composición Semi-cuantitativa del oro de Benditani | 24 |
|--|-----|
| Tabla Nº 2 Composición Cuantitativa del oro de Benditani | 25 |
| Tabla N° 3 Propiedades del Oro | 27 |
| Tabla Nº 4 Demanda de oro fabricación para paises industrializados y en desarrollo en 2002 | |
| (en toneladas) | 33 |
| Tabla N° 5 Propiedades de la Plata | 36 |
| Tabla N° 6 Propiedades del Cobre | 38 |
| Tabla Nº 7 Propiedades del Ácido Nítrico | 40 |
| Tabla Nº 8 Propiedades del Ácido Clorhídrico | 41 |
| Tabla Nº 9a Carga típica de Fundentes | 44 |
| Tabla N° 9b Carga de Fundente | 45 |
| Tabla Nº 10 Descripción del Proceso Minería Poderosa | 69 |
| Tabla Nº 11 Comparación de los Métodos de Refinación | 70 |
| Tabla Nº 12 Selección de los Métodos a evaluar | 76 |
| Tabla Nº 13 Para determinación de la ley del lingote | 80 |
| Tabla Nº 14 Cantidad de oro a refinar | 93 |
| Tabla Nº 15 Diferencias de procesos en los Métodos seleccionados | 104 |
| Tabla Nº 16 Muestra las composición en % de impurezas del oro Refogado de Benditani | 105 |
| Tabla Nº 17 Muestra las composiciones en % de los elementos químicos presentes | 107 |
| Tabla N° 18 Pureza del Mineral Refinado | 124 |
| Tabla Nº 19 Costo de Insumos Proceso Ácido Nítrico | 125 |
| Tabla N° 20 Costo de Energía proceso Ácido Nítrico | 125 |
| Tabla Nº 21 Costo de Personal Proceso Ácido Nítrico | 126 |
| Tabla N° 22 Costo Total Proceso Ácido Nítrico | 126 |
| Tabla Nº 23 Costo de Mineral Refinado Proceso Ácido Nítrico | 126 |
| Tabla Nº 24 Costo de Insumos Proceso con Agua Regia | 127 |
| Tabla Nº 25 Costo de Energía Proceso con Agua Regia | 127 |
| Tabla N° 26 Costo de personal con Agua Regia | 128 |
| Tabla N° 27 Costo total Proceso con agua Regia | 128 |
| | 15 |

| Tabla Nº 28 Costo de mineral refinado Proceso con Agua Regia | 128 |
|--|-----|
| Tabla Nº 29 Costo de Insumos Proceso con Agua Regia con Incuarte | 129 |
| Tabla Nº 30 Costos de energía Proceso con Agua Regia con Incuarte | 129 |
| Tabla Nº 31 Costo de personal proceso con Agua Regia con Incuarte | 130 |
| Tabla Nº 32 Costo Total Proceso con Agua Regia con Incuarte | 130 |
| Tabla Nº 33 Costo de mineral refinado proceso con Agua Regia con Incuarte | 130 |
| Tabla N° 34 Costo de Insumos Proceso Outokumpu Modificado | 131 |
| Tabla Nº 35 Costo de Energía Proceso Outokumpu Modificado | 131 |
| Tabla Nº 36 Costo de Personal Proceso Outokumpu Modificado | 132 |
| Tabla N° 37 Costo Total Proceso Outokumpu Modificado | 132 |
| Tabla N° 38 Costo de mineral refinado proceso Outokumpu Modificado | 132 |
| Tabla Nº 39 Resumen de Purezas alcanzadas en las refinaciones | 133 |
| Tabla N° 40 Resumen de costo por gramo | 134 |
| Tabla N° 41 Resumen de eficiencias alcanzadas | 135 |
| Tabla Nº 42 Variedades de Oro en la Región Puno y Posibilidades de Refinación | 137 |
| Tabla Nº 43 Implementación de equipos | 143 |
| Tabla N° 44 Materiales y reactivos | 144 |
| Tabla N° 45 Costos Indirectos | 145 |
| Tabla Nº 46 Costo Total de la Evaluación | 145 |
| Tabla Nº 47 Seguridad y Medio ambiente en las áreas de laboratorio de la empresa | 147 |
| Tabla Nº 48 Comparación de Grados de Oro fino | 152 |

RESUMEN

La presente tesis trata sobre las experiencias adquiridas en refinación de metales preciosos tales como el oro y la plata.

El trabajo en si consiste en la comparación en eficiencia y costos de cuatro procesos por vía química de refinación de Oro para la instalación de pequeñas plantas de refinación de oro para la zona Sur del País.

Podemos agregar también, que el contenido es muy detallado, puesto que la investigación fue con la finalidad de poner en conocimiento las cosas principales para el desarrollo de una pequeña refinería de oro.

Se ajunta planos para llevarlo a un nivel industrial, también de balances que se hace en un laboratorio de refinación, también un procedimiento general en la refinación a modo de Flow Sheet, información para realizar el control de calidad por absorción atómica y microscopia.

Por ultimo se acompaña las observaciones, conclusiones, bibliografía y anexos.

INTRODUCCION

La refinación de oro en la Pequeña, Mediana Minería y Joyería, es una actividad pocas veces aplicada por desconocimiento en el mayor de los casos y por falta de servicios en esta área de trabajo, el hecho de estudiar las técnicas usadas en la refinación de oro para este sector importante, nos permitirá definir posibles soluciones que esperamos sean acogidas por la gente ligada a esta actividad.

Durante muchos años se han venido aplicando diversos tipos de refinación de oro. El valor comercial depende del grado de utilidad que se puede dar a este, la exigencia que se hace para Joyería Industrial es verdaderamente rigurosa en cuanto a la ley final de joya obtenida, siendo intolerable errores en su ley. En Minería Informal, se acude muy poco al refino del oro, debido a la venta directa a los acopiadores de la zona, o a una Joyería Industrial, consideremos también al oro malogrado por su manipulación durante su amalgamación, causado mayormente por otros minerales presentes en él. Lo cual hacen que su venta sea por debajo de su precio comercial.

Determinando los costos operativos y las leyes finales alcanzadas, son aspectos que nos permitirán cuantificar eficiencia de trabajo y también posibilidades de negocio en sector muy importante de nuestra economía regional

CAPITULO - I

FUNDAMENTACION DE LA EVALUACION

1.1. Definición del Problema

Algunas variedades de oro refogado proveniente de la pequeña minería aurífera de la Región Puno, presenta dificultades en la comercialización de oro, cuando tiene impurezas causada por la presencia de otros minerales, lo que conlleva a formar oro refogado negro que a simple vista no tiene mayor valor comercial, la falta de tecnología y conocimiento en este sector imposibilita soluciones inmediatas para estos problemas.

1.2. Objetivos

1.2.1 Objetivo General

- Identificar un método de fácil aplicación para la refinación de oro.

1.2.2 Objetivos Específicos

- Evaluar métodos clásicos de refino de oro (Proceso con Acido Nítrico, Proceso con Agua Regia, Proceso con Agua Regia previa Incuartación, Proceso Outokumpu modificado)
- Determinar la eficiencia de recuperación, la ley final de mineral procesado así como el costo del mismo.
- Realizar un análisis comparativo de los métodos evaluados.

1.3. Hipótesis

"La refinación de oro permite obtener oro de alta pureza, existe correlación directa en su uso, si el producto final es muy caro o la ley alcanzada es muy baja"

1.4. Justificación

1.4.1 Justificación Técnica

- La evaluación propuesta busca, mediante la aplicación de la teoría y conceptos básicos de la Ingeniería Química, encontrar soluciones para el caso de oro refogado negro en los diferentes tipos de mineral aurífero que hay en la Región Puno.
- No se han efectuado trabajos de esta naturaleza en la Región Puno, pero la experiencia con pequeños mineros nos permitió definir este inconveniente.

1.4.2 Justificación Económica

 El oro refogado negro, una vez refinado tiene un valor comercial real, puesto que la compra del oro en la ciudad de Juliaca se efectúa según la vista y por experiencia de trabajo.

1.4.3 Justificación Social

- Este anteproyecto permitirá establecer técnicas de refino de oro que pueda ser usada fácilmente por gente ligada a la pequeña minería y joyería.

1.5 Alcances

Ha de evaluarse 4 métodos de refinación de oro, partiendo de un mineral inicial de ley conocida para todos los métodos.

El principio de estos métodos se basa en el uso de un acido muy oxidante que realiza la lixiviación de los minerales que están como impurezas, y un acomplejante: Agua Regia, que realiza la lixiviación del oro que esta junto con las impurezas, realizando una cementación selectiva para cuando se desea precipitar el oro.

1.6 Breve Descripción de Suri Gold

La Empresa SURI GOLD E.I.R.L, tiene como principal actividad la refinación de oro doré, bullión u oro fino; asimismo, realiza actividades de compra, acopio, exportación análisis de metales preciosos así como tratamiento de relaves. SURI GOLD. Se encuentra inscrita en la partida N° 11004181 del Registro de Personas Jurídicas en la Oficina Registral Regional Puno, RUC N° 20406312756

La Empresa SURI GOLD centra sus actividades en la ciudad de Juliaca desde el año 2002, los servicios que brinda SURI GOLD están destinados a la pequeña minería y minería informal así como a Joyeros de la ciudad de Juliaca, la capacidad operativa de SURI GOLD para refinar oro es de 5 Kg. por día, esta considerado como una pequeña refinería de oro, los servicios de laboratorio químico se hace a través de terceros en la misma ciudad de Juliaca. Los principales productos de SURI GOLD son: oro fino de 99.93% de ley y como subproducto está la plata, el volumen de producción varia de acuerdo al requerimiento de servicios de refinación.

En el anexo 3 se adjunta un plano del Proyecto de Ampliación de la Refinería de SURI GOLD.

CAPITULO - II

REVISION BIBLIOGRAFICA

2.1 Generalidades

En este capitulo se hace una revisión bibliografica de los procesos de refinación de oro, a su vez se hace un compendio de todo los términos que abarca la refinación de oro y los materiales que se emplearon en esta evaluación. (Ver también glosario Anexo Nº 1)

2.2 Materia Prima

Nuestra materia principal ha de ser el oro, a continuación se hace referencia de este mineral.



Foto 1.- Variedades de Oro Refogado de Puno

Describiendo las variedades de Oro de la fotografía 1.

El de la Izquierda corresponde a Oro de ley 95, de la zona Peñón de Oro, Sandia.

El del medio corresponde a Oro de ley 93, de la zona de Benditani, Carabaya.

El de la derecha corresponde a Oro de ley 85, de la zona de Santa Lucia, Lampa.

2.2.1 Materia Prima Principal Oro



Foto 2.- Variedades de Oro Refogado de Puno

Describiendo las variedades de Oro de la fotografía 2.

El de la Derecha corresponde a Oro de ley 95, de la zona Peñón de Oro, Sandia.

El de la Izquierda corresponde a Oro de ley 85, de la zona de Santa Lucia, Lampa.

La procedencia del mineral como se mencionó anteriormente, es de mineros informales que trabajan en minería artesanal y la pequeña minería, el oro que se acopia viene por variedades dependiendo de la zona donde fue extraído, dependiendo de las impurezas podemos catalogar las leyes para la compra, por ejemplo si esta bien reluciente se paga mas por la compra, el comercio se hace en efectivo y el promedio para comprar un kilo de oro refogado esta en 12000 \$ (dólares Americanos)

Hago una descripción de como obtienen y procesan su Oro refogado de buena ley los mineros artesanales de Puno.

Los mineros informales que trabajan por la zona tienen una técnica antigua de cómo captar el oro, ellos cuando encuentran las venillas de oro en las rocas, lo tratan de extraer con ayuda de cinceles, combas y lanzones de hierro que le sirven para picar la roca, usan el pallaqueo que es una recolección de las rocas pequeñas con las manos, estas rocas son lo que sacan de sus perforaciones, lo juntan en

sacos y lo llevan a un sitio que ellos preparan, son unos quinbaletes enormes de piedra que les sirven como molino, lo reducen hasta convertirlo casi en un polvo arenoso, después hacen un lavado utilizando unas puruñas grandes haciendo movimientos circulares, el oro queda depositado en los extremos de la base en forma de arenillas, el lavado lo hacen en los riachuelos o en las pozas que ellos construyen por la lejanía a los ríos y de la zona donde esta el mineral, cuando ya tienen al oro captado en la base de las puruñas son recolectadas en un deposito que contienen mercurio, como sabemos el mercurio capta el oro cuando esta en un tamaño adecuado, siguiendo ese mismo procedimiento llegan a juntar cerca de 20 a 300 gramos semanal.

Dependiendo de la semana como han trabajo, cuando ya tienen una cantidad más o menos adecuada al recipiente donde esta el mercurio, lo llevan a un tratamiento de calentamiento para expulsar al mercurio por volatilización y quedarse al final con los granos de oro, lo realizan en retortas o algunos utilizan el soplete que es mas versátil y rápido su empleo, lo hacen a la intemperie, generalmente realizan esta operación sin tomar ninguna medida de seguridad ambiental.



Foto 3.- Minería Artesanal en Puno

Según la procedencia del Oro recolectado, vienen acompañados de elementos químicos diferentes conocidos como impurezas, esto uno se da cuenta en el color final del oro que traen los mineros de pequeña minería y los mineros artesanales a las casas acopiadoras de oro en Juliaca, y estas a su vez juntan para venderlas a las Refinerías de Oro o sino a los Joyeros de la zona sur del Perú.

Nuestra materia prima principal es una variedad de oro denominada Benditani, una foto microscópica del mismo se tomo en los laboratorios de microscopia electrónica de la Universidad Nacional San Agustín



Foto 4. – Oro refogado de Benditani. Zona de barrido A.

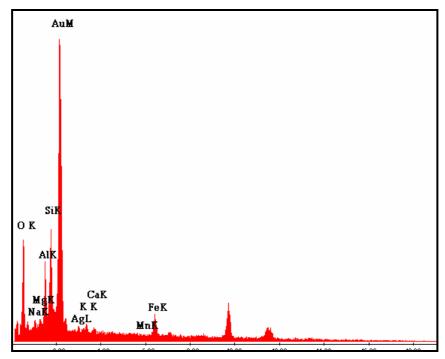
Tabla Nº 1 Composición semi – cuantitativa Benditani

| Elemento | Peso % |
|----------|--------|
| Au | 92.97 |
| Ag | 1.28 |
| Si | 1.54 |
| Al | 0.34 |
| Mg | 0.15 |
| Na | 0.20 |
| Otros | 3.52 |
| Total | 100.00 |

Fuente : Centro de Microscopia Electrónica UNSA

Este análisis preliminar de esta variedad de oro nos permite establecer los minerales que acompañan a nuestra muestra, el hecho de determinar la presencia de estas impurezas podria definir aspectos sustanciales en cuanto a la presencia de otros metales preciosos, como son: la plata, el platino y el paladio, cabe el comentario al mencionar que cuando se compra el oro de un pequeño minero o de un Trading mediano, simplemente se paga por la cantidad de oro que hay en el, en el caso de existir otros

metales preciosos no son considerados dentro del precio final de compra. Estos metales preciosos podrían ser recuperados como subproductos y nos dan darían una utilidad adicional.



Grafica 1.- Elementos Químicos del Oro Refogado de Benditani

Tabla Nº 2. Composición Cuantitativa del Oro Benditani

| Elemento | Ley % |
|------------|--------|
| Au | 94.82 |
| Ag y otros | 4.18 |
| Total | 100.00 |

Fuente: Elaboración Propia

La ley de este mineral es de 0.9482%, este análisis se realizo por el método clásico de copelación, la certeza de este método hace de él una técnica con mucha aceptación a nivel de pequeña y gran minería, además de la poca inversión que se requiere para instalar un laboratorio y su adaptabilidad al medio.

2.2.1.1. Definiciones Fundamentales Las definiciones se encuentran en un glosario de términos empleados en la refinación de oro, sírvase ver el anexo 1.

2.2.1.2. Mineralogía de los Minerales Auríferos

El oro es inerte en aire y agua a temperatura y presión normal. La ocurrencia predominante del oro es en forma nativa, a menudo aleado con alrededor del 15% de Ag, otros minerales de oro incluyen aleaciones con teluros, selenio, bismuto, mercurio, cobre, hierro, rodio y platino. No es común ocurrencias naturales de oro en forma de óxidos, silicatos, carbonatos, sulfuros o sulfatos.

El oro generalmente ocurre en una forma mineral diferente a la mayoría de los otros elementos, lo cual permite una extracción selectiva del oro de las otras formas del mineral.

Los granos de oro nativo han sido reconocidos que contienen alrededor de 99.8 % de oro. Pero la gran mayoría varia entre 85 – 95 % de oro, con la plata como la principal impureza. Gran parte del oro de la corteza terrestre se encuentra asociado a ganga silicia en filones o vetas, para lo cual es necesario en su tratamiento metalúrgico liberarlo de la ganga por medio de la molienda.

El oro puro tiene una densidad de 19 g/cm3, sin embargo típicamente el oro nativo tiene una densidad de 15 g/cm3. Por consiguiente, si lo liberamos de la ganga, podrá ser fácilmente recuperado por concentración gravimetrica a tamaños partículas sobre las 10 micras. Su distintiva alta reflectividad y baja dureza pueden ser usados también como medio de identificación.

Las definiciones se encuentran en un glosario de términos empleados en la refinación de oro, sírvase ver el anexo 1.a.

2.2.1.3. Tipos de Yacimientos Auriferos

Las definiciones se encuentran en un glosario de términos empleados en la refinación de oro, sírvase ver el anexo 1.b

2.2.1.4. Propiedades Físicas

Tabla N° 3 Propiedades del oro

| PROPIEDADES | ORO | | | |
|---------------------------|----------|--|--|--|
| Símbolo químico | Au | | | |
| Color | Amarillo | | | |
| Peso Atómico | 197 | | | |
| Número Atómico | 79 | | | |
| Estado de oxidación | 3.1 | | | |
| Densidad Específica | 19.3 | | | |
| Temp. De Fusión C° | 1063 | | | |
| Temp. De ebullición C° | 2530 | | | |
| Temp. De vaporización C° | 2808 | | | |
| Calor de fusión, cal/gr. | 16.3 | | | |
| Dureza (Mohs) | 2.5 | | | |
| Radio atómico, A° | 1.46 | | | |
| Radio iónico. A° | 1.37 | | | |
| Potencial normal, voltios | 1.498 | | | |
| Resist. Eléctrica, MHm. | 2.25 | | | |
| Electronegatividad | 2.4 | | | |

Fuente: Tecnología de Refinación de los Metales Preciosos

2.2.1.5. Propiedades Químicas

Es fácilmente soluble en agua regia o en otras mezclas que desprenden cloro. También lo disuelve el yodo en estado naciente y los cianuros.

No lo atacan el ácido clorhídrico ni tampoco el ácido nítrico solos

No lo atacan los álcalis fundidos

El ácido sulfúrico lo ataca por encima de los 300 °C

El oro se alea con gran facilidad con el mercurio (amalgama de mercurio). Calentando cuidadosamente la amalgama formada, se evapora el mercurio y queda el oro en forma esponjosa.

El Oro es el más "no-reactivo" de todos los metales, es benigno en todos los ambientes naturales e industriales. El Oro nunca reacciona con oxígeno o sea difícilmente se oxidará o se empañará.

2.2.1.6. Propiedades mecánicas

El oro es uno de los metales más dúctiles y se puede laminar hasta obtener hojas (panes de oro) de un espesor de 0.0001 mm., las cuales dejan pasar la luz tomando un color verde azulado, pero con la luz reflejada presenta su color característico. Se puede estirar en hilos finísimos, con un **gramo** se consigue un hilo de 2000 metros de longitud. Sin embargo, tiene escasa tenacidad, un hilo de 2 mm de diámetro se rompe al peso de 68.216 kg.

2.2.1.7. Usos

a.- Joyeria

El principal componente de la demanda mundial de oro lo constituye el uso para fabricación de bienes (joyería, electrónica, odontología, entre otros), el que represento en 2002 el 79.8 por ciento de la demanda total del metal. Entre 1993 y 2001, este componente tuvo una participación promedio de 91 por ciento en el total de la demanda mundial de oro. En efecto, la demanda del oro para fabricación registro un crecimiento sostenido desde 1993 hasta el 2000, año en que se produjo un punto de inflexión con una tendencia descendente. En 2002 se produjo una caída en la demanda por fabricación del orden del 10 por ciento con respecto al año anterior. Es importante destacar que la demanda de oro para la fabricación de bienes se ha mantenido relativamente estable en los países industrializados, mientras que la de los países en desarrollo ha mostrado una tendencia creciente a partir de 1993. En dicho año, la demanda de los países industrializados era levemente superior (51%) a la de los países en desarrollo (49%). Desde entonces, esa tendencia se ha invertido: en 2002, los países en desarrollo tienen una participación de 60 por ciento, mientras que los países industrializados el 40 por ciento. El principal demandante mundial de oro para la fabricación de joyería y bienes industriales es la India, que utiliza 558 toneladas de oro y su participación representa 15 por ciento en el total de la demanda mundial. La demanda de la India tuvo un crecimiento sostenido entre 1993 y 1998, al pasar de un volumen de 282 toneladas a 720 toneladas. A partir de 1998 la demanda se mantiene relativamente estable, con muy leves cambios, Sin embargo, en 2002, se registró una caída del 9 por ciento, debido a la recesion que se produjo en el país en ese año.

El segundo demandante de oro es Italia, con una participación de 13,5 por ciento en el total mundial. Los volúmenes demandados por este país para la fabricación se han mantenido relativamente estables entre 1993 y 2002, al pasar de un nivel de 452,3 a 429,2 toneladas. Italia es un importante fabricante y exportador de joyas, especialmente a Norte América, la Unión Europea, Medio Oriente y América Latina. El hecho que Italia tenga un rol tan importante en la fabricación de oro, determina que Europa sea la región con la segunda mayor participación en la demanda mundial de este metal, con un 24,6 por ciento, precedida por Asia, con una participación de 60,4 por ciento. América del Norte tiene una participación en la fabricación mundial de oro de 8 por ciento, mientras que América Latina registra una participación de apenas 3 por ciento. África participa con el 3,7 por ciento, y Oceanía con 0,3 por ciento.

Estados Unidos es el tercer demandante de oro, con un volumen de 228,6 toneladas y una participación mundial de 7,2 por ciento. Los volúmenes de demanda de oro de Estados Unidos han permanecido relativamente estables durante el periodo 1993 – 2002. China, es el país que ocupa el cuarto lugar en la demanda mundial de oro, habiendo registrado un volumen de 204,5 toneladas en 2002, lo que implica una participación de 6,4 por ciento. La demanda china registro un incremento sostenido entre 1993 y 1997, al pasar de 196,4 a 288 toneladas. En 1997 se produjo in punto de inflexión caracterizado por una tendencia declinante que se expresa en una caída de la demanda de casi 30 por ciento entre 1997 y 2002.

Turquía, con 176,9 toneladas y Japón, con 146,6 toneladas en 2002, son los otros dos países que tienen importante participación en la demanda mundial de oro, con el 5,5 por ciento y 4,6 por ciento, respectivamente. La demanda de Turquía ha registrado un crecimiento promedio anual de 2,6 por ciento entre 1993 y 2002, pasando de un volumen de 136,8 a 176,9 toneladas. En cambio, Japón, ha registrado una caída importante en la demanda de oro, pasando de un volumen de 218,8 a 146,6 toneladas entre los años 1993 y 2002.

No todos los países consumidores de oro son a la vez los mayores fabricantes. Es el caso de India, el mayor consumidor mundial, que fabrica el 81 por ciento de su consumo, o el de Estados Unidos que fabrica el 70 por ciento de su consumo o el de Arabia Saudita que produce 69 por ciento de su consumo. En contraposición, hay países fabricantes donde el consumo es reducido, e inclusive, tiende a disminuir. Es el caso de Italia que, con una producción anual de 16,7 millones de onzas troy, es el mayor fabricante de oro del mundo después de la India, y consume apenas el 14,9 por ciento de lo que produce (2,50 millones de onzas troy anuales).

Lo mismo sucede con Japón, que fabrica 5,6 millones de onzas troy y consume poco mas de la mitad (56,5 por ciento, equivalente a 3,15 millones de onzas troy).. Existen otros países en los que no se registra producción y, sin embargo, el consumo es importante como el caso de Pakistán con 3,43 millones de onzas troy anuales. Dentro del componente de la demanda para la fabricación, la joyería es el sector mas importante, con una participación del 84 por ciento en 2002. Este nivel de participación de la joyería en la demanda de oro para fabricación, se ha mantenido estable entre 1993 y 2002. En el rubro de la joyería, los países en desarrollo tienen una participación mayor a la que registran los países industrializados.

b.- Electrónica

El segundo lugar en la demanda de oro para la fabricación es el sector electrónico, con una participación del 6,6 por ciento para dicho fin. A pesar de la importancia de su uso en la técnica, este es ínfimo si se lo compara con su uso en joyería. En este segmento de mercado se utiliza el oro por sus características físicas y químicas, no dependiendo la cantidad demandada del precio que por sus características físicas y químicas, no dependiendo la cantidad demandada del precio que alcance el metal, por cuanto el valor del oro contenido en el producto final es poco relevante en relación al valor total del producto. A modo de ejemplo, se calcula que un transbordador espacial contiene cerca de 41 kilogramos de oro que a los precios actuales representa cerca de 522 mil dólares, valor poco relevante en el costo total de fabricación. Los países industrializados demandan el 5,9 por ciento para su utilización en este sector, mientras que los países en desarrollo solo demandan para este fin el 0.6 por ciento.

c.- Odontología

El uso del oro en odontología representa el 2,17 por ciento de la demanda de la fabricación. Cabe señalar, que los países industrializados tienen mayor participación (2,03%) que la de los países en desarrollo, que apenas registran el 0.14 por ciento. Otros usos de la demanda de oro para la fabricación se destinan a la fabricación de medallas (1,75%), siendo la participación de los países industrializados (0.075%) menor a la de los países en desarrollo (1,68%). Adicionalmente, el oro es también demandado para la fabricación de monedas, con una participación de 2,17 por ciento de los requerimientos para la fabricación. En este caso, los países industrializados tienen una mayor participación en la demanda (1,56%), mientras que los países en desarrollo registran una participación menor de (0,6%).

b. Reserva de valor

Cerca de 1/4 de todo el oro que existe - 34.000 toneladas - es usado como parte de reservas internacionales de gobiernos, bancos centrales e instituciones financieras. Cerca del 16% de las reservas de los países e instituciones es oro.

c. Dinero

El Oro se legalizó como dinero ya en 1,091 A.C. en China como una alternativa a la seda. El Oro todavía es el único medio universalmente aceptado de intercambio. Millones de personas por el mundo siguen usando oro como una garantía contra la inflación y como una forma básica de economías y una reserva fiable de valor durante tiempos de incertidumbre económica o levantamiento político

d. Monedas

El oro ha sido reconocido como reserva de valor desde el inicio de su historia pero se cree que las primeras monedas fueron cuñadas en 670 A.C. por el Rey Gyges de Lydia, en Turquía. El rey Croesus acuñó monedas con 98% de oro en el año 550 A.C. Cerca de 500 años después Julio Cesar acuñó monedas para pagar la Legión Romana. Para inversionistas que le gustan invertir en oro, poseer monedas de oro es tanto conveniente como placentero. Las monedas tienen valor de dinero del país que las emite y su contenido de oro es garantizado. El valor nominal es apenas simbólico; su verdadero valor es dado por su contenido en oro. En general, el valor de mercado de las monedas es igual al valor del contenido en oro más 4 - 8%. Las monedas de oro son cuñadas en pesos de 1/20, 1/10, 1/4, 1/2, y una onza (cerca de 31 gramos). Las más populares monedas del mundo descritas de la siguiente manera.

American Eagle (1986 a la fecha) Disponible en tamaños de 1, 1/2, 1/4, y 1/10 de onzas troy. Pureza: 0.916 o 22 kilates

Canadian Maple Leaf (1979 a la fecha) Disponible en tamaños de 1, 1/2, ¼, y 1/10 onzas troy. Pureza: 0.9999 o 24 kilares.

South African Kruggerand (1976 a la fecha) Disponible en tamaños de 1, 1/2, 1/4 y 1/10 onzas troy. Pureza: 0.916 o 22 kilates

English Britannia (1987 a la fecha) Disponible en tamaños de 1, ½, ¼ y 1/10 onzas triy. Pureza: 0.916 o 22 kilates

Australian Kangaroo (1989 a la fecha) De 1986 a 1988 Australia producia el Gold Nugget Coin; fue reemplazado en 1989 por la moneda Kangaroo. Disponible en tamaños de 1, 1/2, 1/4, 1/10, y 1/20 onzas troy. Pureza: 0.9999 o 24 quilates

Chinese Panda (1982 a la fecha) Disponible en tamaños de 1, ½, ¼, 1/10 y 1/20 onzas troy. Pureza: 0.9999 o 24 kilates.

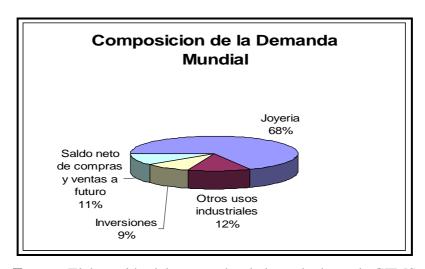
Austrian Philharmonic (1989 a la fecha) Disponible en tamaños de 1, ¼ y 1/10 onzas troy . Pureza: 0.9999 o 24 kilates

Mexican Centenario Family (Oficial Govt. Restrikes) Disponible en tamaños de : 50 pesos: 1,2 troy oz. (1947), 20 Pesos: 0.48 troy oz. (1959), 10 Pesos: 0.24 troy oz. 5 Pesos: 0.12 troy oz. (1955), 2,5 Pesos: 0.06 troy oz. (1945), 2 Pesos: 0.04 troy oz. (1945) Pureza: 0.900 21,6 quilates

Mexican Onza (1981 a la fecha) Disponible en tamaños de 1, ½, y ¼ onzas troy. Pureza : 0.999 o 24 kilates.

e. Otras aplicaciones

Otras aplicaciones para el oro incluyen placas decorativas, relojes, lapiceros, aros de anteojos y tapas de baños. También se utiliza para decoración de platos de porcelana. El más espectacular uso del oro es en los domos de techos de edificios. Recientemente el oro ha sido utilizado para revestir los vidrios de las ventanas de edificios, como forma disminuir los costos de calefacción y aire acondicionado.



Fuente: Elaboración del autor sobre la base de datos de GFMS

Grafico 2.- Composición de la Demanda Mundial

Tabla 4.- Demanda de Oro para fabricación para países industrializados y en desarrollo en 2002 (en toneladas)

| | 1993 | 1994 | 1995 | 1996 | 1997 | 1998 | 1999 | 2000 | 2001 | 2002 |
|---------------------|-------------------------|--------|--------|--------|--------|--------|--------|--------|--------|--------|
| Países Industrializ | Países Industrializados | | | | | | | | | |
| Joyería | 1187,9 | 1167,5 | 1146,7 | 1104,8 | 1158,7 | 1146,8 | 1132,1 | 1125,7 | 1042,8 | 926,1 |
| Electrónica | 151 | 162,1 | 180 | 184,6 | 208,4 | 199,6 | 220,7 | 257,8 | 180,7 | 187,8 |
| Odontología | 56,4 | 57,7 | 61,9 | 62,5 | 65,6 | 60 | 60,9 | 64,5 | 63,8 | 64,6 |
| Otros | 70,5 | 73,2 | 76,6 | 77,1 | 75,6 | 68,1 | 61,7 | 59,9 | 55,1 | 49,2 |
| Medallas | 5,2 | 4,9 | 3,3 | 2,4 | 2,9 | 2,2 | 3,8 | 2,4 | 2,8 | 2,4 |
| Monedas | 99,8 | 58,2 | 59,9 | 47,5 | 82,5 | 110,2 | 115,6 | 30,2 | 39,2 | 49,6 |
| Sub Total | 1570,8 | 1523,6 | 1538,4 | 1478,9 | 1593,7 | 1586,8 | 1594,8 | 1540,4 | 1384,4 | 1279,6 |
| Países en desarrol | Países en desarrollo | | | | | | | | | |
| Joyería | 1371,4 | 1472,8 | 1665,3 | 1751,3 | 2152,8 | 2035,7 | 2021,5 | 2105,9 | 1995,5 | 1763 |
| Electrónica | 27,4 | 25,2 | 23,7 | 22,8 | 26,2 | 25,7 | 25,9 | 27,3 | 22,8 | 22 |
| Odontología | 7 | 6,2 | 5,4 | 5 | 4,5 | 4 | 5,2 | 4,5 | 4,3 | 4,6 |
| Otros | 29,1 | 30,5 | 32,9 | 35,4 | 39 | 35 | 37,1 | 41,2 | 45,8 | 33 |
| Medallas | 22,8 | 23,3 | 31,4 | 32,1 | 41,3 | 44,7 | 42,8 | 55,1 | 51,7 | 53,4 |
| Monedas | 21,5 | 14 | 16,9 | 15,5 | 16 | 16,7 | 17,6 | 17,6 | 17,1 | 19,3 |
| Sub Total | 1479,2 | 1571,9 | 1775,6 | 1862,1 | 2279,8 | 2161,8 | 2151,2 | 2251,5 | 2137,1 | 1895,2 |
| Total Mundial | 3050 | 3095,5 | 3314 | 3341 | 3873,4 | 3478,6 | 3744,9 | 3792 | 3521,6 | 3174,8 |

Fuente: Gold Survey, 2003, Gold Field Mineral Services.

2.2.1.8. Comercialización

Puno es una región históricamente minera, ya Antonio Raymondi en su celebre obra Minas de Oro del Perú, concluía que esta región presentaba un futuro alentador en este tipo de mineral. En la

actualidad Puno ocupa el sexto lugar en producción de oro a nivel Nacional. Hay presencia de mineros informales esencialmente en: San Antonio de Putina (Lunar de Oro, La Rinconada, Untura), Sandia (Peñon de oro, Arizona, Sina, Cuchilla, Ancocala, Aporoma, lavaderos en los rios), Carabaya (Coasa, Usicayos, Benditani, Colorado, Ollachea, Ayapata, Lavaderos en los rios), Lampa (Pinaya, Cabanillas, Santa Lucia) y últimamente yacimientos de reciente descubrimiento como. El de Santa Rosa (Minera Aruntani) en la Provincia de El Collao y el de la Rescatada (Anglogold Exploraciones del Perú) en Lampa que seguramente pondrán a esta región en mejor sitial en los años venideros.

El hecho de que exista la pequeña minería y la minería informal genera un promedio de 40000 puestos de trabajo en la Región Puno desarrollándose un comercio bastante fluido del oro en la ciudad de Juliaca, donde existen los "acopiadores" de oro, negocios dedicados a la compra del oro, proveniente de las minas de la Región y de otras regiones del sur peruano.

Dentro de los acopiadores existen Trading (definidos como acopiadores y exportadores de oro en cantidades significativas) que se encargan de llevar este oro a la ciudad de Lima y últimamente hay un Trading, que exporta oro a los EEUU y Europa.

A su vez hay una empresa dedicada a la fabricación de joyería industrial para exportación, siendo premiado el año 2002 como el principal exportador de joyas en el Perú Premio ADEX.

El precio de compra del oro se fija de acuerdo a los siguiente: cotización internacional del oro, ley del mineral, márgenes de ganancia de los acopiadores, precio del dólar así como mermas por fundición, en el Anexo 4 se muestra un ejemplo del precio del precio del oro por gramo. A lo largo de la historia de la humanidad, el oro no solo ha sido un medio de cambio, sino también, y sobre todo, una reserva de valor. El oro es un mecanismo adecuado para protegerse contra la inflación. Quienes optan por invertir en oro, pueden hacerlo de varias maneras: en la forma

Tradicional, comprando lingotes de oro en la forma de barras o monedas; comerciando el oro y los futuros de oro electrónicamente o, invirtiendo en acciones de empresas mineras o refinadoras de oro.

Centros de Comercialización.

El centro mas importante del comercio mundial del oro es el London Bullion Market, operado por la London Bullion Market Association (LBMA), cuyos miembros participan en la fijación del precio del oro que se realiza diariamente, dos veces al día, en Londres. Participan, además, otras "bullion houses" (un total de 14), y aproximadamente 50 miembros ordinarios. La mayor parte de ellas actúan como corredores para clientes y también como comerciantes primarios que disponen de posiciones propias, con el fin de generar ganancias de los márgenes de las subastas o de los movimientos de

equilibrio de los precios. El Mercado de Londres es el mayor mercado para el oro físico y, a la vez, uno de los mas antiguos del mundo. El precio del oro se fija en este mercado desde el 12 de septiembre de 1919, y su cotización es usada como base de contratos en todo el mundo.

En efecto, con base al precio que se fija en el mercado de Londres se establecen otros tipos de contratos

de oro como los de futuros tales como el New York Market Exchange (NYMEX) de Nueva York. El mercado de Nueva York se destaca particularmente por el volumen de "transacciones de papel oro". Es el caso de los contratos de futuros que son comerciados en el.

El segundo centro en importancia para el comercio del oro físico, es Zurich, cuya influencia en la determinación de los precios radica en la participación de tres de los mas importantes bancos suizos: el Credit Suisse, Swiss Bank Corporation, y el Unión Bank of Switzerland. Cada uno de estos bancos mantiene sus propias refinerías, con reconocimiento internacional. Existen, asimismo otros importantes mercados del oro en Tokio, Sydney, Hong Kong, así como otros de menor importancia, que permiten que el oro sea comerciado las 24 horas del día.

El oro que se comercia en estos mercados se valora de acuerdo al peso y a estándares de calidad, los cuales crean un diferencial en los precios. El contenido de oro, es otro de los elementos en que se sustentan la diferencia de precios. Por ejemplo, la "London good delivery bar" tiene un requerimiento mínimo de 995/1000 partes de oro. Asimismo, se comercia oro con contenidos de oro de 9.999 partes de oro sobre 10.000 . La pureza del oro es importante para la industria. Los fabricantes de joyas pueden requerir oro en la forma de granos para facilitar su aleación, mientras que las empresas electrónicas, en general, requieren una pureza de 0.99999



Foto 5.- Reservas de valor

2.2.2. Materias primas secundarias

Las materias primas secundarias son:

2.2.2.2. Plata

a. Propiedades Físicas

Metal de color blanco brillante, más duro que el oro y menos que el cobre. Fundida al aire absorbe oxígeno que al solidificar lo expulsa violentamente arrojando parte de la masa fundida, este fenómeno se llama galleo y sólo ocurre cuando la plata es muy pura.

Tabla N° 5 : Propiedades de la Plata

| PROPIEDADES | PLATA | | | |
|---------------------------|--------|--|--|--|
| Símbolo químico | Ag. | | | |
| Color | Blanco | | | |
| Peso Atómico | 108 | | | |
| Número Atómico | 47 | | | |
| estado de oxidación | 1 | | | |
| Densidad Específica | 10.5 | | | |
| Temp. De Fusión C° | 961 | | | |
| Temp. De ebullición C° | 1955 | | | |
| Temp. De vaporización C° | 2212 | | | |
| Calor de fusión, cal/gr. | 24.3 | | | |
| Dureza (Mohs) | 2.7 | | | |
| Radio atómico, A° | 1.44 | | | |
| Radio iónico. A° | 1.26 | | | |
| Potencial normal, voltios | 0.799 | | | |
| Resist. Eléctrica, MHm. | 1.62 | | | |
| Electronegatividad | 1.9 | | | |

Fuente: Tecnología de Refinación de los Metales Preciosos

b. Propiedades químicas

- A la temperatura y presión ordinarias no se oxida.
- Los álcalis lo atacan muy poco.
- Lo disuelve fácilmente el ácido nítrico diluido o concentrado.
- También lo disuelve el ácido sulfúrico concentrado.
- Lo ataca el ácido sulfhídrico con formación de sulfuro y ciertos cloruros.
- No lo atacan los ácidos orgánicos.
- Se alea con la mayor parte de metales menos con el hierro y el cobalto y difícilmente con el níquel.

c. Propiedades mecánicas.

Después del oro es el más dúctil y maleable de todos los metales. Puede laminarse a panes de hasta 0.00025 mm. De espesor y con 0.1 gr. de plata puede obtenerse un hilo de 180 m.

d. Usos interesantes.

- Se emplea para la fabricación de monedas, alhajas, relojes, utensilios, domésticos y objetos artísticos.
- Se emplea también para el plateado galvánico de objetos, especialmente sobre cobre o latón.
- De sus compuestos el más importante es el nitrato del cual se parte para la obtención de todas las sales de plata.
- Su mayor aplicación es la aleación con otros metales y de estos especialmente el cobre y el oro.

2.2.2.3. Cobre

El cobre fue uno de los primeros metales empleados por el hombre. La utilización del cobre en tiempos remotos, es debida sin duda a la existencia de este metal en estado nativo, y fue sustituyéndose, tan pronto se vio su superioridad, a los útiles de sílex.

a. Propiedades Físicas

Tabla N° 6: Propiedades del Cobre

| PROPIEDADES | COBRE |
|------------------------|-------|
| Símbolo químico | Cu. |
| Color | Rojo |
| Peso Atómico | 63.57 |
| Número Atómico | 29 |
| Densidad Específica | 8.93 |
| Temp. de Fusión C° | 1083 |
| Temp. de ebullición C° | 2310 |

Fuente: Los Metales en la Joyería. Jorge Alsina Benavente

b. Propiedades Químicas

- A la temperatura ordinaria el agua no ejerce acción sobre el cobre.
- Es soluble en ácido sulfúrico no muy concentrado y en agua regia. Se disuelve lentamente en ácido sulfúrico diluido y en presencia de aire. El ácido nítrico lo ataca muy rápidamente y en caliente el cloro y el ácido clorhídrico gaseoso. También es atacado por el amoníaco en presencia de aire.
- El hierro, el zinc y el aluminio precipitan el cobre se sus soluciones en forma de un deposito esponjoso, rojo oscuro. Puesto que el cobre es más electro-positivo que le oro y la plata, precipita a estos metales de sus soluciones salinas.
- El cobre se alea fácilmente con el oro, plata, estaño, zinc y níquel pero difícilmente con el plomo y con el hierro.
- Los agentes atmosféricos lo corroen fácilmente al principio, pero debido a la formación de una pátina, la corrosión se hace luego lenta

c. Propiedades mecánicas.

Las propiedades del cobre comercial están muy influenciadas por el trabajado al que se le someta y por ciertas impurezas que, entre ciertos limites pueden a veces mejorarlas, mientras que en otros casos las empeorarán

El cobre recocido no tiene limite práctico de alargamiento. Sometido a la acción de pequeños esfuerzos, muestra ya notables cambios de forma. Su propiedad mecánica más característica es su elevada facultad para el alargamiento

d. Usos

- Prácticamente forma parte de todas las aleaciones de oro, plata y platino.
- Bajo forma de sales también suele formar parte de la composición de algunos baños de oro de color.
- Forma parte de la composición de muchas soldaduras para metales preciosos.
- En la bisutería fabricada con Zámak. Los baños de cobre alcalino y ácido constituyen una fase intermedia para los posteriores de níquel y dorado o plateado.
- Aleado con zinc da lugar a una amplia gama de latones entre los que se encuentran el tombak (<
 28 % Zn) y el Similor (Aleación fundiendo zinc con 3, 4 o mas partes de cobre, y que tiene el color y brillo del oro).
- Aleado con estaño da lugar a una amplia gama de bronces.

2.2.2.4. Ácido Nítrico

El ácido nítrico es un ácido cuyo color varía de incoloro a amarillo pálido, de olor sofocante. Se utiliza en la síntesis de otros productos químicos como colorantes, fertilizantes, fibras, plásticos y explosivos. Es soluble en agua generándose calor. No es combustible, pero puede acelerar el proceso de combustión de materiales combustibles y causar ignición.

El ácido nítrico se encuentra clasificado por la Organización de las Naciones Unidas y por la EPA como un agente corrosivo

a. Propiedades físicas y químicas

- El ácido nítrico se descompone con cierta facilidad, generando óxidos de nitrógeno, muy tóxico.
- El ácido nítrico reacciona con álcalis, óxidos y sustancias básicas, generando sales. Es un oxidante fuerte. Es un ácido muy oxidante.

- Se ha informado reacciones violentas entre el ácido nítrico y ácido y anhidrido acético, acetona, Acetonitrilo y alcoholes, por lo que no se recomienda para limpiar material de laboratorio.
- Ácido nítrico además reacciona violentamente con: 2-aminotiazol, amoniaco, aminas aromáticas, derivados benzotiofeno, pentafluoruro de bromo, butanetiol, celulosa, nitruro de cobre, crotonaldehido, ciclohexilamina, flúor, hidracina, hidrocarburos en general, yoduro de hidrógeno, acetiluros metálicos, salicilatos metálicos, 4-metil ciclohexanona, nitrobenceno, nitrometano, hidruros no metálicos, derivados de fosfina, dióxido de azufre, tioaldehidos, tiocetonas, Triazinas, trementina, madera y otros productos celulósicos, especialmente si están finamente divididos.
- El ácido nítrico ataca a la mayoría de los metales, excepto platino y oro, y en el caso del aluminio y cromo, los ataca muy levemente. Algunos metales son convertidos en óxidos, como ocurre con el caso del arsénico, antimonio y estaño, otros son convertidos a nitratos.
- El ácido nítrico no polimeriza.
- El ácido nítrico no es combustible, sin embargo facilita la combustión de otras sustancias.

Tabla N° 7 : Propiedades del Ácido Nítrico

| PROPIEDADES | ACIDO NITRICO | |
|--------------------------------------|--|--|
| Punto de congelación °C | - 41 | |
| Punto de ebullición °C | 121 | |
| Presión de vapor K.Pa (20°C) | 6.4 | |
| Densidad relativa g/cm3 | 1.41 | |
| Solubilidad en agua | Soluble en todas las proporciones, con reacción exotérmica. | |
| Solubilidad en solventes orgánicos | No disponible, sin embargo, Reacciona con solventes orgánicos como etanol. | |
| Estabilidad en agua | Estable a temperatura ambiente, inestable a Altas temperaturas. | |
| Inflamabilidad | No inflamable | |
| Propiedades oxidantes (Corrosividad) | Oxidante fuerte. | |
| Viscosidad cP (20°C) | 2 | |

Fuente: International Chemical Safety Cards

2.2.2.5. Ácido Clorhídrico

a. Propiedades físicas y químicas

Disuelve a todos los metales (excepto a los metales nobles) y óxidos metálicos. Reacciona con los metales que están por encima del hidrogeno en la serie de potencial eléctrico formando cloruros y con los óxidos e hidróxidos metálicos. Disuelve al plomo cuando está concentrado, clora los hidrocarburos saturados y no saturados por adición y por sustitución. Descompone la zeolita y las escorias para dar ácido silícico. Reacciona con los carbonatos básicos poniendo en libertad el gas carbónico y agua. Neutraliza las soluciones alcalinas y actúa como agente hidrolizante con los carbohidratos. Desplaza al ión ácido de muchas sales tales como fosfatos y boratos. El ácido gaseoso a elevadas temperaturas ataca a penas al hierro. El gas anhidro no es corrosivo, pero su sal acuosa es uno de los ácidos fuertes y de gran actividad química. El gas es soluble en alcohol, aldehídos, éteres, esteres y es absorbido por el carbón activado. Reacciona violentamente con: anhídrido acético, alcohol + cianuro de hidrógeno, hidróxido de amonio, carburo de calcio, fosfuro de calcio, 2-amino etanol, ácido clorosulfónico, etilendiamina, oleum, ácido perclórico, óxido de polipropileno, perclorato de plata + tetracloruro de carbono, ácido sulfúrico, acetato de vinilo, metales alcalinos (Na, K, Li, Cs), Hg, Ag, Au, Pt, Ta, aleaciones de cobre. Mezclado con formaldehído genera el bis clorometil éter que es un potente cancerígeno humano.

Tabla N° 8: Propiedades del Ácido Clorhídrico

| PROPIEDADES | ACIDO CLORHIDRICO |
|--|--------------------|
| Color | Incoloro, amarillo |
| Olor | Picante, irritante |
| Temperatura de fusión °C | -46.2 |
| Punto de ebullición °C | 90 |
| Punto de fusión °C | -114 |
| Presión de vapor a (20° C y 30%) mm Hg | 15 |
| Densidad relativa | 1.19 |
| Densidad del liquido gr / cc | 1.19 |
| Densidad de vapor | 1.257 |
| Solubilidad en agua (alcohol, éter, benceno) gr/lt | 823 |
| Calor de fusión cal/mol | 476 |
| Calor de vaporización cal/gr | 98.6 |

Fuente: International Chemical Safety Cards

2.2.2.6. Bisulfito de Sodio

De formula NaHSO₃, llamado también sulfito ácido de sodio, de peso molecular 104.07. es un compuesto blanco que forma cristales monoclínicos con una densidad 1.48, huele a gas sulfuroso.

Expuesto al aire pierde algo de este gas y gradualmente se oxida convirtiéndose en sulfato de sodio, es un poderoso agente reductor en la industria metalúrgica, solubiliza ciertos colorantes, posee solubilidad ligera en el agua fría, en caliente es totalmente soluble.

Bisulfito de sodio (Liquido)

Metabisulfito de sodio (Solido)



Foto 6: Reacción del Bisulfito de sodio

2.2.2.7. Bórax

- El bórax tiene una densidad de 1.73. Funde a 75 °C. Empieza a perder agua a 60 °C y la elimina totalmente a los 200 °C. Funde como bórax anhidro a los 741 °C y a los 1575 °C se descompone.
- El bórax, que en realidad es borato de sodio, es la sal mas importante del ácido bórico y se presenta bajo forma de cristales, más o menos grandes y transparentes, o como polvo blanco.
- Cuando se calienta, el bórax se funde y se va inflando hasta perder el agua que lleva incorporado.

 Una vez fundido puede ser vaciado en moldes y dejar que solidifique.
- El contenido de agua del cristalizado es del 47% y éste es el motivo de que se hinche demasiado.
- Al perder el agua, el bórax cristalizado se convierte en bórax anhidro al que se le llama también bórax usto.

- El bórax usto o anhidro, fundido, disuelve los óxidos dando, como en el caso del ácido bórico metaboratos.
- El bórax disuelve los óxidos de hierro, cobre, estaño, zinc, cadmio, silicio, plata y níquel. No disuelve el carbono ni el grafito

2.3. Refinación de Oro

El Oro es uno de los primeros elementos conocidos por el hombre y desde ese primer momento ha despertado un inusitado interés, tanto por su utilización como moneda, por sus usos decorativos o por su uso en otros campos.

Por otra parte, incluso en el siglo XIX, el oro simplemente se recogía de los yacimientos, y al ser lo suficientemente maleable se conformaba hasta obtener las joyas o el material pertinente, sin necesidad de un proceso de refino.

Los primeros métodos que refinaban este metal eran procedimientos pirometalúrgicos, como la copelación, que aunque podían eliminar los metales menos valiosos, por ejemplo los metales base, no eran capaces de recuperar o eliminar a los otros metales preciosos, en particular la plata, por lo que el oro que se obtenía no presentaba una elevada pureza, valor que podía variar entre números tan dispares como 65 a 90 %.

Pese a todo, estos procesos considerados como clásicos se han venido utilizando con asiduidad por los principales países productores de este metal, y no es hasta este último cuarto de siglo cuando se ha desarrollado nuevos procesos. Estos han pretendido cambiar completamente la tecnología y los procedimientos para la recuperación de este metal precioso y estimado

Consideraciones a tener en cuenta en el refino de oro

Generalmente, se asume que los procesos de refino de este metal empiezan cuando ya se tiene un material en el que el contenido de oro empieza a ser importante. Normalmente, y antes del proceso de refino, no existe un control muy estricto respecto a las impurezas que acompañan al oro, y estas restricciones solo conciernen al cobre y a los materiales carbonaceos, que consumen al agente de lixiviación, cianuración, y contribuyen a la propia destrucción del agente de lixiviación en exceso.

Por lo tanto, las restricciones en cuanto al control y eliminación de las impurezas solo se empiezan a considerar cuando comienza el proceso de refino del metal.

Las materias primas que alimentan estas plantas de refino proceden entonces de:

- Operaciones de minería propias del metal.
- Lodos anódicos procedentes de la recuperación de otros metales.

En el primer caso, normalmente se emplea un proceso de cianuración, a partir del cual se cementa con zinc, el cemento obtenido se trata, en una primera operación con acido sulfúrico de distintas concentraciones (10 a 70 %) con objeto de eliminar el zinc presente en el solidó. Si el contenido de cobre es importante también se adiciona MnO2. El producto obtenido se funde para dar lugar a un oro de primera fusión, que es el material al que se le hace el refino final.

Como ejemplo de esta operación, la **Tabla 9.a** muestra una carga típica de la misma.

| Compuesto | % |
|---------------|-------|
| Na2CO3 | 5 |
| Na2B4O7.10H2O | 6 |
| CaF2 | 5 |
| SiO2 | 3 |
| Oro | resto |

Fuente: Rev. Metal Madrid 31(3) 2000

Si el precipitado aurífero que se obtiene esta puro, especialmente si no contiene cobre, se puede mezclar directamente con el fundente en una proporción del 50% de cada uno. En estos casos la composición del fundente es la que se nuestra en la tabla 7.b

Se funde la mezcla formada por el fundente y el oro, se eliminan las escorias y el oro se obtiene como un botón. Este se vuelve a fundir y se elimina el plomo restante antes de darle un último tratamiento con bórax. Esta última etapa debe conducir a un producto que después de moldeado se lleva a la ultima fase de refino.

Las plantas modernas que emplean tecnologías de carbón en pulpa y lixiviación – adsorcion, CIP y CIL respectivamente, no producen el cemento de oro; en general, el oro se obtiene por electrolisis de las disoluciones auríferas procedentes de los procesos de elusión de carbón. El oro se obtiene como cátodo, que es tratado, en cualquier caso, de una manera similar a la forma mencionada para el

cemento y dando como producto final un oro listo para un último tratamiento de refino. En algunos casos, el cátodo aurífero se lixivia con acido sulfúrico con el fin de separa el hierro y los metales base; el producto final es un material en forma de arena, que se refina tal y como se obtiene, o se moldea como varilla antes de ser enviado a la refinería.

Tabla 9.b Carga de Fundente

| Compuesto | Na2CO3 | Na2B4O7.10H2O | CaF2 | SiO2 | KNO3 | MnO2 |
|-----------|--------|---------------|------|------|------|------|
| % | 10 | 35 | 3 | 12 | 20 | 20 |

Fuente: Rev. Metal Madrid 31(3) 2000

En el segundo de los casos mencionados, es decir, en el tratamiento de lodos anódicos procedentes de la recuperación de los metales base, como norma, se tratan los lodos de forma que se recuperan los productos secundarios. Estos tratamientos incluyen procesos de eliminación de cobre o níquel con acido sulfúrico, la eliminación de selenio y teluro, elementos que se complican la obtención de oro en los procesos de refino, en algunos casos, la eliminación del plomo. Posteriormente, el material resultante se trata en hornos con el fin de separar la plata, que se lingotea como ánodos. Este metal se recupera mediante electrolisis empleando nitrato de plata como electrolito. El procedimiento de obtención de plata hace que también se obtengan lodos anódicos que contienen oro y restos de los metales preciosos; estos lodos sirven para alimentar las refinerías de obtención de oro.

En este capitulo se describe lo que es la Refinación de Oro, aparte de su conocimiento de otros procesos de refinación.

2.3.1. Refinación Química del Oro.

Uno de los procesos más antiguos para separar el oro de la plata y los metales base, usualmente asociados con él, fue por la partición con ácido nítrico. Como el ácido nítrico no puede atacar completamente cualquier aleación de oro, a no ser de que el contenido de oro no exceda el 30%, en Este caso la plata (o cobre) debe ser deliberadamente aleada con el bullión de oro para permitir que se "parta" completamente. El oro no es atacado, la plata y el cobre respectivamente forman nitratos solubles. Las reacciones son acompañadas por la evolución de gases de óxido nítrico NO, el cual se combina con el oxígeno del aire para producir gases marrones densos de NO₂ y N₂O₄. Si la relación del oro y la plata más los metales base está en un exceso de 1:2 1/2, el doré queda sin reaccionar, y a una relación inferior de 1 de oro a 2 1/2 de plata más metales base, es posible producir un residuo marrón claro de oro fácilmente manipulable.

También, cabe mencionar que para el tratamiento de las amalgamas conteniendo metales preciosos, lo primero que se hace es refogar en retortas convenientemente diseñadas a fin de recuperar o atrapar el mercurio contenido, evitando de esta manera la contaminación ambiental.

2.3.1.1. Proceso de Incuartación

En la separación de oro y plata se pueden presentar tres casos diferentes:

- Que el contenido de oro de la aleación esté por encima de las 285 milésimas.
- Que el contenido de oro este comprendido entre 250 y 285 milésimas.
- Que el contenido de oro esté por debajo de las 250 milésimas.

Siendo primordial que para la disolución de los metales que acompañan al oro; el título del oro a afinar (doré) esté comprendido entre las 250 y las 285 milésimas. Si el oro se encuentra en proporción mayor al límite indicado, la dificultad en la disolución de las impurezas se acrecentará a medida que se aleje de él, hasta hacerse prácticamente inerte a la acción del ácido nítrico. Por otro lado, en el caso contrario, si la proporción de oro no alcanza los límites indicados, el metal quedará reducido a un polvo muy fino pudiendo dar lugar a una pérdida considerable, si no se toman las debidas precauciones. Entonces el proceso de incuartación consiste en obtener una aleación con contenido de oro entre los límites de 250 a 285 milésimas, ello se realiza mediante la adición de plata y/o cobre de calidad garantizada.

2.3.2. Métodos de Refinación de Oro

2.3.2.1. Proceso con Acido Nítrico

El ácido nítrico es un eficiente reactivo para abordar la disolución de los metales base y la plata que puedan acompañar al oro; sin embargo, el oro contenido en el material de partida no debe exceder el 30% para no perder eficiencia del proceso.

El ataque se realiza hasta conseguir la total disolución del cobre y la plata; esta reacción produce desprendimiento de vapores nitrosos, cuyo cese indica la culminación de la reacción por agotamiento del ácido nítrico o por saturación de la solución con iones metálicos. El residuo marrón oscuro que permanece en el fondo del recipiente es el precipitado de oro o cemento de oro. Este cemento de oro, dependiendo de su pureza, directamente puede ser lavado, secado y fundido, o de lo contrario es disuelto con agua regia para lograr la completa purificación. Cabe anotar que el ácido nítrico, además del oro, no logra disolver el platino, el rodio, ni el iridio.

De la disolución resultante, la plata se recupera mediante precipitación como cloruro de plata, seguido de una etapa de cementación del residuo clorurado con zinc o hierro. El residuo que queda después de la lixiviación con ácido nítrico se lava con ácido clorhídrico y se funde

La disolución o disgregación de metales preciosos se lleva a cabo en lugares convenientemente dotado de un sistema de evacuación de los vapores tóxicos y estufas de calentamiento con control térmico. El Diagrama 1 representa un flujograma con las principales operaciones que se realizan en la separación del oro y la plata usando el ácido nítrico.

Las reacciones fundamentales que ocurren con la plata y el cobre son:

$$3Ag + 4HNO_3 \rightarrow 2H_2O + 3AgNO_3 + NO \tag{2.1}$$

$$3Cu + 8HNO_3 \rightarrow 4H_2O + 3Cu(NO_3)_2 + 2NO$$
 (2.2)

Algunas desventajas que posee este proceso son:

- La formación de compuestos del tipo NO_x, que es necesario recuperarlos y reciclarlos.
- La aleación de la plata con el oro si el contenido de este último es superior al 30%.
- La presencia de ciertas impurezas que como el arsénico, antimonio y estaño no se eliminan fácilmente con el ácido nítrico.

La ventaja de este sistema reside en que el oro no abandona nunca su estado sólido y por lo tanto cualquier error podrá dar lugar a que la eliminación de las impurezas o de los metales no deseables no sea completa y que, el resultado final, sea un oro con el titulo mas bajo de lo deseable pero lo que no puede suceder, es que se tengan perdidas por no hacer lo correcto y que precipite un metal disuelto con anterioridad. Con este procedimiento, en caso de error, basta con volver a comenzar y las únicas perdidas posibles son las debidas a un descuido en los lavados y que se vaya el oro junto con las aguas procedentes de los mismos, lo cual se puede evitar fácilmente por medio de un filtrado.

Insistiendo sobre lo dicho con anterioridad, antes de proceder al afinaje, si se desea evitar problemas, sera necesario un análisis para determinar el titulo del metal que se pretende afinar, tanto para estar seguro de lo que va a salir como para saber que es lo que habrá de añadir para estar dentro de unos limites óptimos de trabajo. El lingote resultante será oro fino de 990 a 998 milésimas. Tanto mas puro cuanto mas cuidado se haya dedicado a cada una de las operaciones.

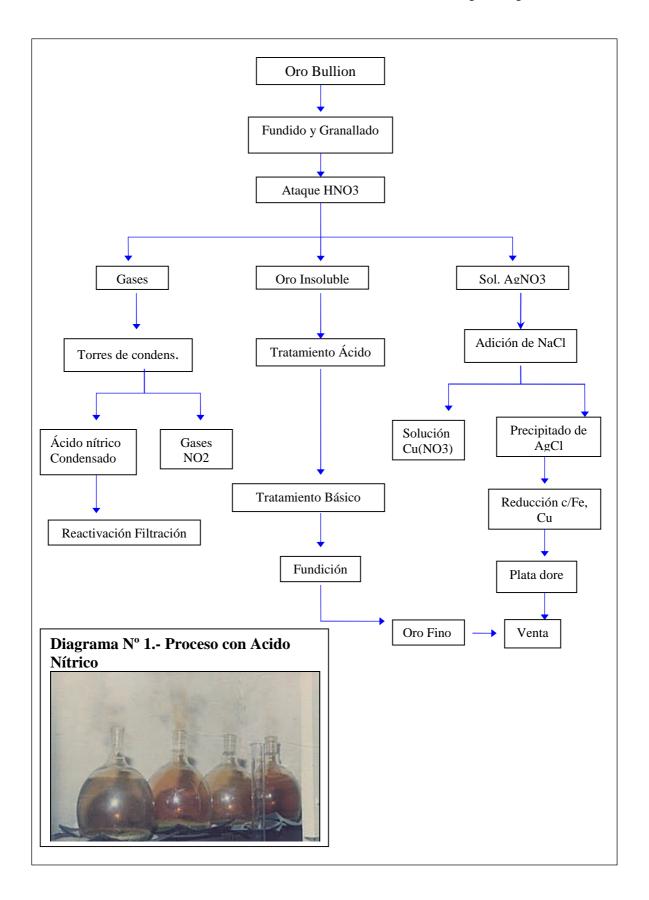




Foto 7.- Ataque con HNO3



Foto 8.- Emanación de gases Nitrosos



Foto 9.- Lavado del recipiente donde hubo la reacción

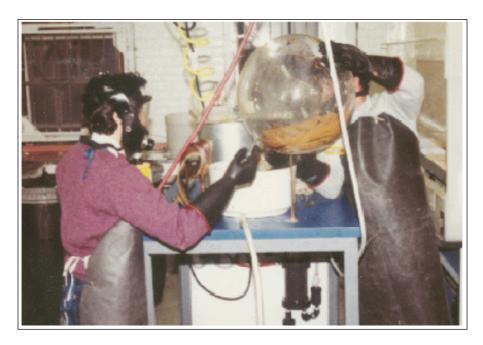


Foto 10.- Sedimentación y decantación del cemento de oro



Foto 11.- Instalación de los recipientes para la purificación final

2.3.2.2. Proceso con Acido Sulfúrico

En el tratamiento de minerales concentrados con altos contenidos de metal base, como en este caso altos contenidos de cobre, al fundirlo atrapan a los metales preciosos. El cobre producto de la fundición es sometido a la partición con ácido sulfúrico a fin de extraerlo electroliticamente puro, quedando el oro y los metales mas nobles en forma de barros anódicos, los metales menos nobles se disolverán y ensuciaran el electrolito.

$$2Ag + 2H2SO4 \rightarrow Ag2SO4 + 2H2O + SO2$$
 (1)

$$Cu + 2H2SO4 \rightarrow CuSO4 + 2H2O + SO2$$
 (2)

El sulfato de plata es insoluble en agua fría, por lo que se hace necesario enfriar el licor y separarlo. Este sulfato posteriormente se reduce con hierro, según la siguiente reacción:

$$Ag2SO4 + Fe \rightarrow FeSO4 + 2Ag \tag{3}$$

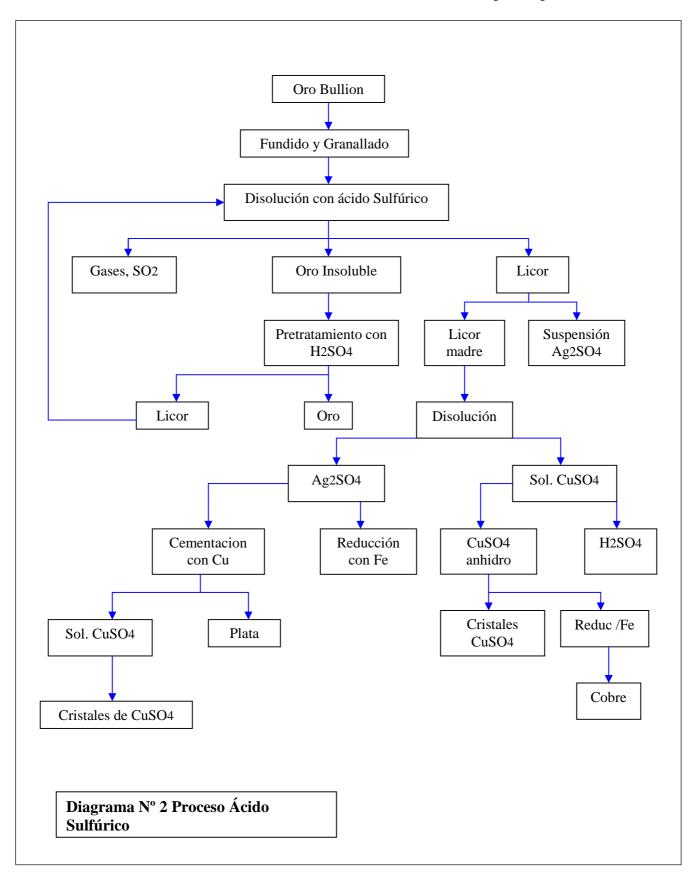
También puede ser reducido con cobre según la ecuación:

$$Ag2SO4 + Cu \rightarrow CuSO4 + 2Ag \tag{4}$$

La solución remanente de sulfato de cobre es evaporada y cristalizada (cristales azules de CuSO4.5H2O), obteniéndose un sub – producto adicional.

Entonces los metales preciosos que originalmente se hallaban en los ánodos, en el transcurso de la electrolisis caen al fondo de las celdas, los que son retirados periódicamente para su respectivo tratamiento dependiendo de su composición. Estos lodos anódicos con alto contenido de oro (que a veces excede el 90%) pueden ser lixiviados con ácido nítrico, ácido sulfúrico concentrado, o directamente fundidos (con una carga adecuada de fundentes) para su posterior comercialización o refinación electrolítica.

La tensión utilizada en la electrolisis varia con la densidad de corriente, que a su vez depende de la resistividad de la solución y de la concentración de la acidez libre.



2.3.2.3. Proceso con Agua Regia

El uso de agua regia está estrictamente limitado al bullión de muy alto grado, donde la plata no ascienda a más de 5 % o cuando el bullión contenga suficiente cobre para exponerlo al ataque a pesar del exceso de plata. La presencia de este metal no es recomendable debido a la tendencia del AgCl a formar, sobre el material, capas densas que no permitieran el posterior ataque.

La disolución del oro se realiza con agua regia. La disolución acuosa que contiene el oro se evapora a sequedad con el fin de eliminar los nitratos que interfieran en las etapas posteriores y el residuo se disuelve otra vez en ácido clorhídrico.

Las reacciones de oxidación y reducción que se dan al formar el agua regia, son:

Reacción de oxidación:

$$3HC1 + 3OH^{-} \rightarrow Cl^{-} + Cl_{2} + 3H_{2}O + 2e$$
 (2.3)

Reacción de reducción:

$$HNO_3 + H_2O + 2e \rightarrow NO^+ + 3OH^-$$
 (2.4)

Reacción global:

$$HNO_3 + 3HCl \rightarrow NOCl + 2H_2O + Cl_2$$
 (2.5)

La reacción de disolución del oro se produce por la acción del agente oxidante formado, NOCl. Las reacciones de oxidación y reducción que tienen lugar nos permiten determinar la reacción global.

Oxidación:

$$Au \rightarrow Au^{+3} + 3e^{-} \tag{2.6}$$

Reducción:

$$3NOCl + HCl + 3e^{-} \rightarrow HCl_4^{-3} + 3NO$$
 (2.7)

Reacción global:

$$Au + 3NOCl + HCl \rightarrow HAuCl_4 + 3NO \uparrow$$
 (2.8)

El óxido nítrico es un gas inestable incoloro que prontamente se combina con el oxígeno atmosférico, formando vapores de dióxido de nitrógeno, NO₂, de color pardo rojizo, también llamado peróxido de nitrógeno.

$$3NO + 11/2 O_2 \rightarrow 3 NO_2 \uparrow \tag{2.9}$$

La reacción global es la siguiente:

$$3HNO_3 + 9HCl + Au \rightarrow HAuCl_4 + 2HNO_3 + 5HCl + 2H_2O + NO \uparrow$$
 (2.10)

O sea:

$$HNO_3 + 4HCl + Au \rightarrow HAuCl_4 + 2H_2O + NO \uparrow$$
 (2.11)

Otros productos de reacción que ocurren con los metales son:

$$Au + 3Cl^{-} \rightarrow AuCl_3$$
 soluble (2.12)

$$Ag + Cl^{-} \rightarrow AgCl$$
 insoluble (2.13)

$$Cu + 2Cl^{-} \rightarrow CuCl_2$$
 soluble (2.14)

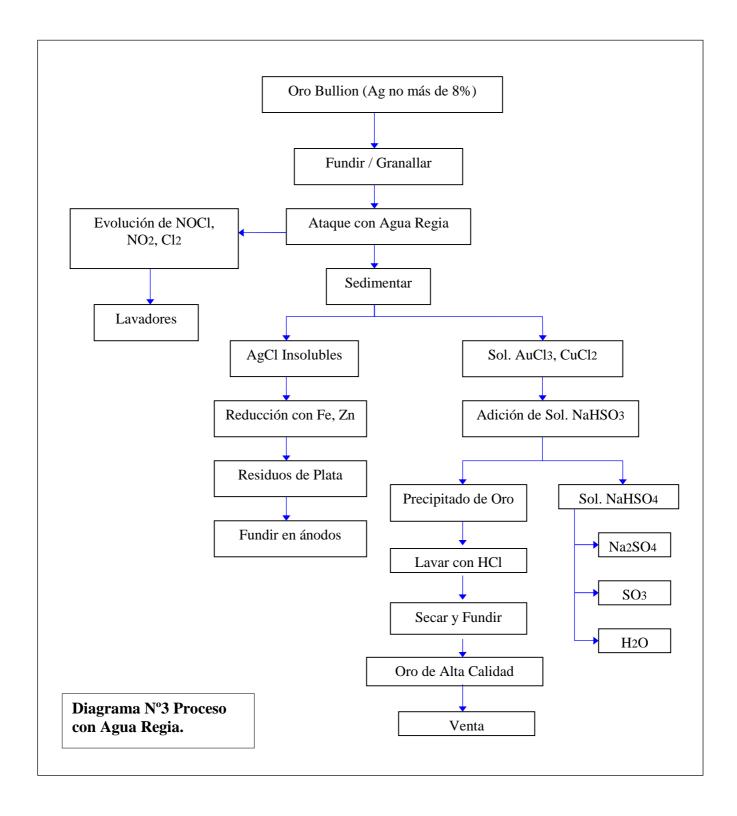
Después que el metal ha sido disuelto, es necesario la liberación de cualquier exceso de ácido nítrico, que se consigue hirviendo con un exceso de ácido clorhídrico, si no es eficientemente lo realizado, se experimentará ciertas molestias en la precipitación del oro.

El cemento de oro se trata con agua regia hasta su total disolución, ocurriendo esta de acuerdo a la siguiente reacción química:

$$3HNO_3 + 4HCl + Au \rightarrow HAuCl_4 + 3H_2O + 3NO_2 \uparrow \qquad (2.15)$$

El oro se puede recuperar por varios procedimientos en los que se utilizan medios como SO₂, FeCl₂, FeSO₄, ácido oxálico, bisulfito de sodio y peróxido de hidrogeno. Se obtiene un metal de 99.90 % de pureza.

La mayor ventaja, y por eso es un proceso que se utiliza hoy en día, es que pueden tratarse materiales con un contenido importante de metales del grupo del platino.



2.3.2.4. Proceso Wohlwill

Este proceso utiliza la electrólisis para el refino del oro. El metal impuro se moldea en ánodos mientras que los cátodos se preparan de titanio o de oro muy fino. El electrolito es una disolución acuosa de ácido tetracloroaúrico

$$2Au + 3Cl_2 + 2HCl \rightarrow 2HAuCl_4 \tag{2.16}$$

Las reacciones en el ánodo son:

$$Au \rightarrow Au^{3+} + 3e^{-} \tag{2.17}$$

$$Au^{3+} + 4Cl^{-} \rightarrow AuCl_{4}$$
 (2.18)

Mientras que las correspondientes al cátodo son:

$$AuCl_{4}^{-} \rightarrow Au^{3+} + 4Cl^{-}$$
 (2.19)

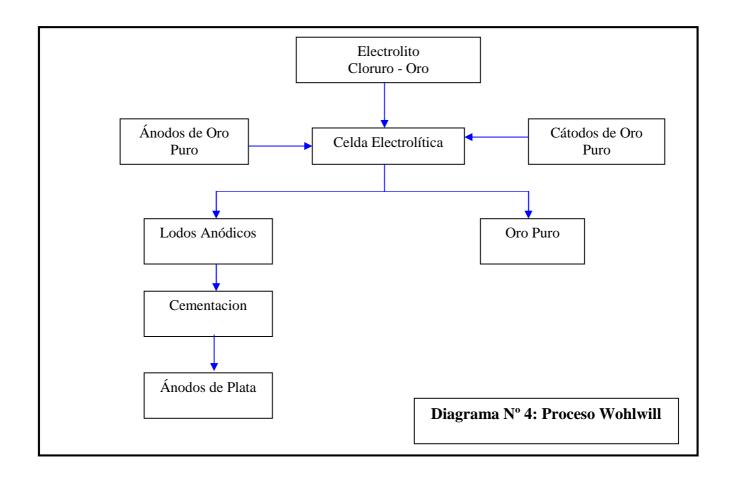
$$Au^{3+} + 3e^{-} \rightarrow Au \tag{2.20}$$

La aplicación del proceso, cuyo esquema se muestra en Diagrama Nº 4, se ve restringida a materiales con un contenido de plata inferior al 10%. El principal problema se debe a la polarización que da lugar a la presencia de plata y la obtención de cátodos cada vez más impuros, debido a la contaminación física por este metal contenido en el material de partida.

La polarización anódica se puede evitar:

- Introduciendo un componente de corriente alterna en el suministro de corriente continua.
- Sustituyendo parte del ácido clorhídrico por cloruro de sodio
- Trabajando a elevadas temperaturas.

La impureza del cátodo se reduce mediante agitación con aire y utilizando sistemas que recojan al cloruro de plata que se forma en el proceso. Algunas de las impurezas como el cobre, el zinc, el platino y el paladio, tienden a disolverse, por lo que se acumulan en el electrolito, siendo necesario realizar periódicamente un tratamiento del mismo. En el caso de impurezas insolubles (otros metales del grupo del platino y de la plata) que se forman en el fondo de la celda electrolítica, se hace necesario eliminaras periódicamente, junto al oro también precipitado, para un reciclado o eventual tratamiento. Pese a todo, es difícil, mediante este procedimiento obtener de forma continua un oro con una pureza superior al 99.99%.



2.3.2.5. Proceso Miller

Desde principios de este siglo, el proceso Miller se ha usado, junto a la electrólisis, para el tratamiento de materiales que contienen oro.

En el Diagrama 5 se muestra un esquema del mismo.

El proceso se basa en el hecho de que el oro no forma rápidamente ningún cloruro volátil, mientras que la mayoría de las impurezas que le acompañan si lo hacen, por lo que se pueden eliminar mediante burbujeo de cloro gas en el oro fundido. El punto final de la operación depende en gran medida del operario, ya que está marcado por la aparición de un color marrón al final de la punta del tubo de burbujeo; este color indica que se está empezando a formar el correspondiente compuesto clorurado de oro.

Las reacciones de formación de los cloruros son:

Fe + Cl2
$$\leftrightarrow$$
 FeCl2 Δ G° = - 200,6 KJ/ mol (6)
Zn + Cl2 \leftrightarrow ZnCl2 Δ G° = - 288,6 KJ/ mol (7)
Pb + Cl2 \leftrightarrow PbCl2 Δ G° = - 200,6 KJ/ mol (8)
2Cu + Cl2 \leftrightarrow 2CuCl Δ G° = - 125.6 KJ/ mol (9)
2Ag + Cl2 \leftrightarrow 2AgCl Δ G° = - 138.1 KJ/ mol (10)
2Au + 3Cl2 \leftrightarrow AuCl3 Δ G° = positivo (11)

En el proceso de cloración, la presencia de hierro, plomo y zinc tienen una influencia en la velocidad y eficiencia de la eliminación de las impurezas. Aunque termodinámicamente no esta favorecida, se observa en la práctica que se elimina el hierro en primer lugar antes que el zinc y el plomo se volatilicen. Además, si no hay hierro, como estos dos metales no forman fácilmente los correspondientes compuestos clorurados, lo que no deja de ser un comportamiento anómalo.

La temperatura del proceso de cloración del oro también ha sido objeto de estudio. Generalmente, dicha temperatura de trabajo es de 1150 °C.

La electrólisis en el proceso Miller, que no es sino una aplicación del proceso Wohlwill, aunque da lugar a la obtención de un producto puro, también presenta problemas, siendo el proceso electrolítico más complejo de lo que pudiera parecer.

Se observa que la disolución anódica del oro es en la forma de Au(III), pero en la práctica una parte de este metal pasa a la disolución como Au(I), lo que da lugar a la obtención de malos depósitos catódicos y a la formación de finos de oro en la celda electrolítica. Los finos se pueden eliminar si se emplea una densidad de corriente alta y un cátodo proporcionalmente más pequeño que el ánodo. Para que se forme un oro de la más larga pureza es mejor que el cátodo sea rugoso.

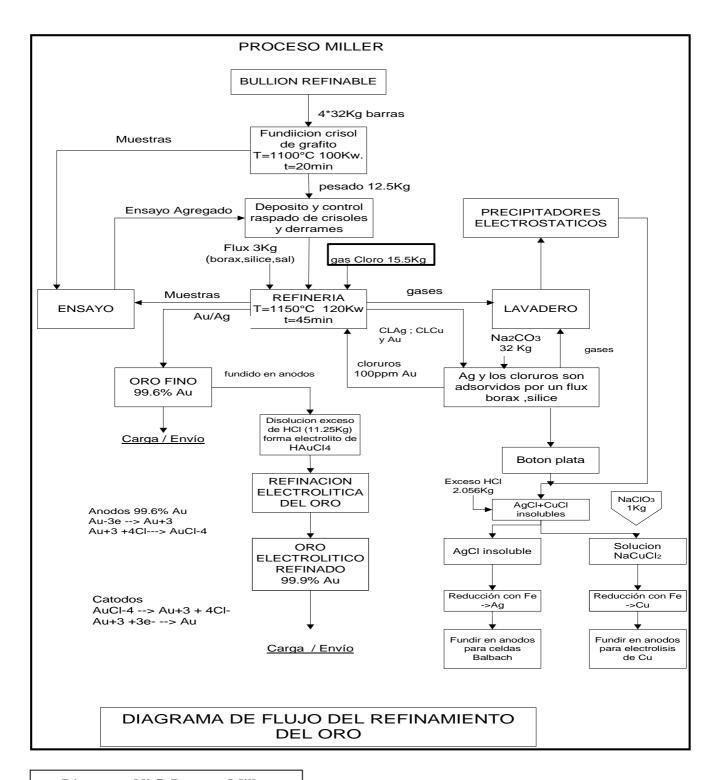
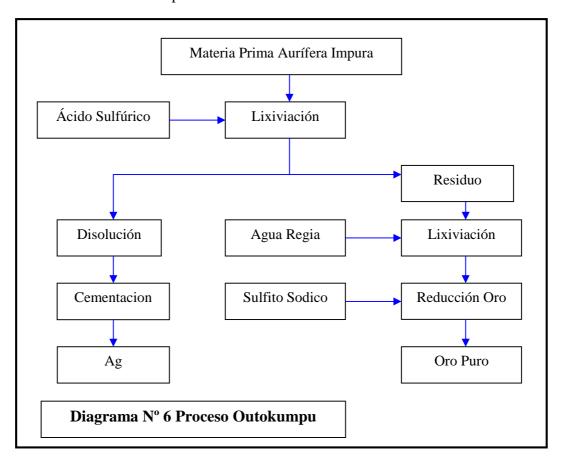


Diagrama Nº 5. Proceso Miller

2.3.2.6. Proceso Outokumpo

Este proceso trata lodos anódicos de modo que se facilite el procesado posterior de los metales del grupo del platino y a la vez que disminuya el contenido de oro en los circuitos electrolíticos, tal y como ocurre en el proceso Wohlwill.

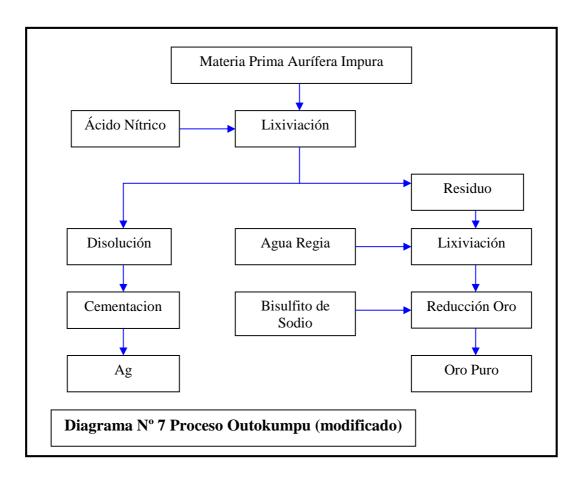
Este proceso todavía emplea la lixiviación del residuo aurífero que se forma en las celdas de procesado de plata. El agente de lixiviación que se utiliza es ácido sulfúrico concentrado. Sin embargo, el oro fino que se obtiene no se funde en ánodos, sino que se vuelve a tratar, esta vez con agua regia, de forma que se disuelve el oro, metal que se precipita de forma selectiva con sulfito sódico, bajo condiciones de estricto control del potencial redox. El platino y el paladio contenidos en la disolución de lixiviación se recuperan mediante cementación con hierro.



2.3.2.7.- Proceso Outokumpu (Modificado)

Se llama Proceso Outokumpu (modificado), por la razón de que en la primera lixiviación, se uso el ácido nítrico, luego de efectuar los ataques correspondientes el residuo y la solución son separados por decantación, para la solución se realiza una cementacion para obtener la plata, para el

residuo se le hace una segunda lixiviación con agua regia, después a la nueva solución que contiene oro diluido, se le hace una reducción con bisulfito de sodio, hasta obtener el cemento de oro, para luego fundirlo con sus respectivos fundentes y así tener al oro con una buena ley.



2.3.2.8.- Proceso de Base Clorhídrico

El oro se puede disolver en ácido clorhídrico en presencia de un oxidante. La plata precipita en este medio y se puede aprovechar si se separa. El oro, posteriormente, se precipita con ácido oxálico. Aunque una sola precipitación suele ser insuficiente, el paladio puede precipitar con el oro. Los metales básicos, como el cobre, se pueden precipitar con SO2. Las precipitaciones se deben repetir varias veces para conseguir metales puros. Este método tiene ventajas ya que es barato en equipo, es rápido y, por lo tanto, recomendable para cantidades pequeñas de metal.

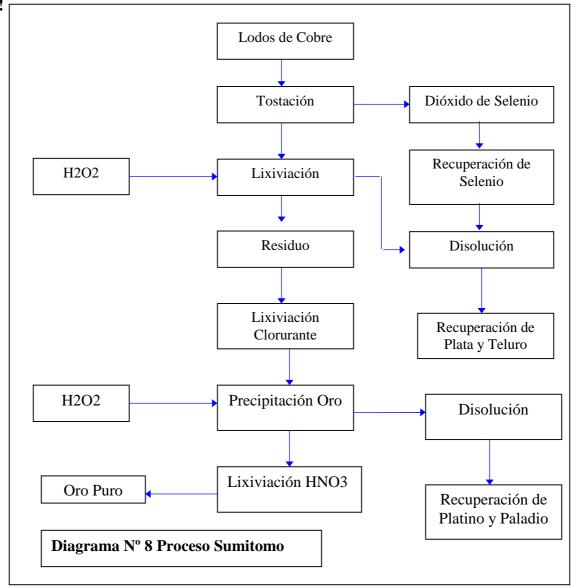
2.3.2.9. Proceso Sumitomo

El esquema del proceso se muestra en el Diagrama 8. Los lodos anódicos de las refinerías de cobre tratan, en primer lugar, para eliminar el cobre y el selenio, después el producto resultante se

digiere con ácido sulfúrico con el fin de eliminar la plata. Los sólidos que resultan de esta operación se lixivian con cloro gaseoso, disolviéndose el oro, el platino y el paladio.

Se recupera el oro precipitándolo con peróxido de hidrógeno, se consumen cantidades que oscilan de 10 a 15 veces la concentración estequiométrica del reductor. El oro así precipitado necesita aún de una posterior lixiviación con ácido nítrico con el fin de conseguir la pureza necesaria para su comercialización. El platino y el paladio se recuperan mediante precipitación con ácido fórmico en forma de un concentrado mixto.

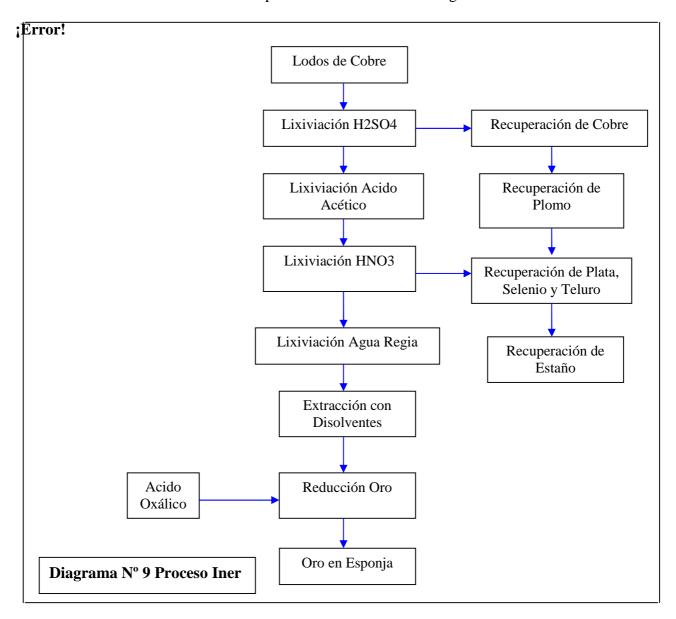




2.3.2.10. Proceso Iner

En este proceso se pretende el tratamiento global de los lodos que se producen en las plantas de electrorrefino de cobre. En primer lugar, se separan el cobre, el plomo, la plata y el selenio mediante una lixiviación selectiva; a continuación, y también en forma selectiva, el oro se recupera de la disolución de lixiviación mediante extracción con disolventes.

Como agente de extracción se emplea el dibutilcarbitol. La fase orgánica cargada con el metal se lava dos veces con ácido clorhídrico diluido, recuperándose el oro, como una arena fina, mediante una disolución de ácido oxálico a 85°C. El proceso se muestra en el Diagrama 9.



2.3.2.11. Proceso Inco

En el Diagrama 10 muestra un esquema del proceso INCO. En este proceso, originalmente se trataban, mediante una lixiviación con agua regia, los concentrados que contenían a los metales preciosos. La disolución resultante contenía de 4 a 5 g/l Au, 25 g/l Pd, 25 g/l Pt y otros 20 g/l de elementos considerados como contaminantes.

Estos primeros resultados hicieron que el método de lixiviación se cambiara por un sistema de HCl/Cl2, de forma que todos los metales nobles permanecieran en la disolución y se pudiera emplear un circuito de extracción con disolventes para la recuperación de todos ellos. En el caso del oro, el cambio de sistema de lixiviación no influye en el proceso de extracción con disolventes, siempre que la acidez de la disolución final de lixiviación se mantenga entre 105 y 145 g/l HCl.

A la vez que se cambio el sistema de lixiviación, el circuito de extracción con disolventes también sufrió un cambio. Inicialmente, la extracción trabajaba en una etapa en discontinuo, cargándose la fase orgánica con 20-25 G7K Au y obteniéndose un refinado con mas de 0.01 g/l del metal. Esta última concentración de oro, aunque aceptable es un proceso de refino clásico, no lo es en el caso de las operaciones de refino de los metales del grupo del platino, especialmente en el caso del paladio. La razón es que en la extracción con disolventes del paladio se emplean sulfuros de dialquilo como agentes de extracción que también extraen el oro, de forma que ambos metales se extraen conjuntamente. Además, y puesto que la etapa de reextracción se lleva a cabo en medio amoniacal, existe la posibilidad de que el oro coextraido forme fulminatos de oro, compuestos muy inestables y con el riesgo potencial de producir explosiones. Se hace necesario mantener la concentración de oro en el refinado debajo de 0.001 g/l para evitar estas situaciones.

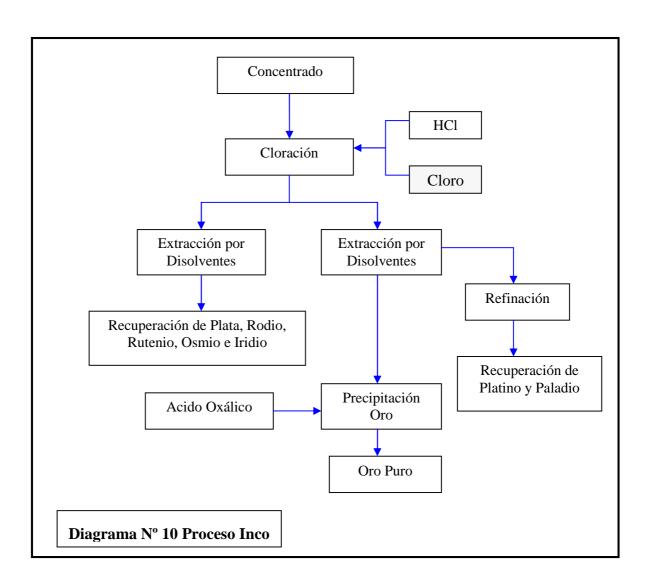
En el caso de la plata, las mezclas de este metal con amoníaco también tienen estas características, pero puesto que la plata no se extrae con estos sulfuros de alquilo, no existe la misma necesidad de eliminar este metal de las disoluciones acuosas.

Para mantener la concentración de oro en el orden de concentración mencionado anteriormente, se cambio el sistema de extracción a una operación en dos etapas en contracorriente. De esta forma, y dependiendo de la concentración de oro en le material inicial, se pueden conseguir fases orgánicas cargadas con hasta 30 g/l del metal. A continuación, el sistema opera con un lavado en tres etapas en contracorriente; como disolución acuosa se emplea HCl 1.5 M, esta etapa de lavado elimina las impurezas que se puedan coextraer o arrastrar junto al oro. Este metal se recupera mediante una

reextracción con ácido oxálico en caliente. Se ensayaron otros agentes reductores, pero el ácido oxálico es el que da lugar al producto de mayor pureza y más fácilmente manipulable.

La reacción de reducción es lenta, sobre 3 h, y se realiza a unos 90 °C. El oro precipitado se filtra, se lava y se funde para su posterior comercialización.

La mayor desventaja de este proceso es la gran solubilidad del dibutilcarbitol en las disoluciones acuosas, por lo que se ha incorporado al proceso una etapa de reextracción en fase vapor con el fin de recuperar el agente de reextracción.



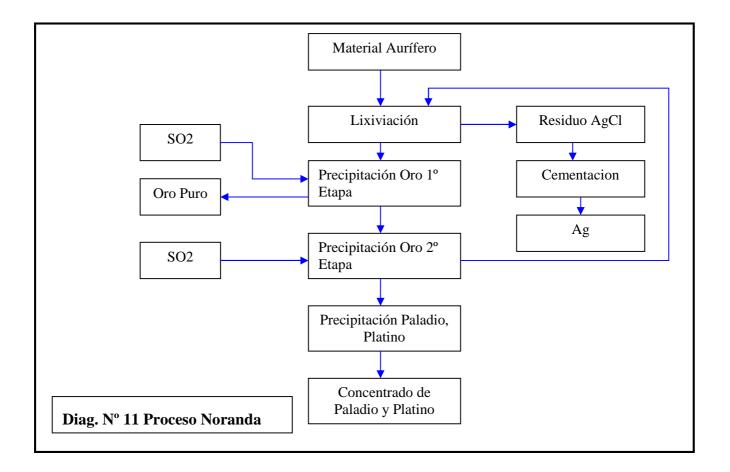
2.3.2.12. Proceso Noranda

Durante cerca de cincuenta años ha sido empleado, para el refino de metales preciosos, un proceso Noranda que presentaba una serie de deficiencias que se podían resumir en que:

- Se trataban lodos anódicos de los procesos de refino de plata. Era necesario un buen lavado de los lodos para eliminar totalmente el nitrato de los mismos.
- En el proceso de electrorrefino del oro, tanto el paladio como el platino tenían una tendencia a disolverse. La concentración de estos en el electrolito aumentaba a la vez que disminuía el oro.
- El mal funcionamiento del proceso electrolítico conllevaba a un aumento del oro en el circuito con el consiguiente incremento en el coste de producción. Además, en algunas refinerías, la concentración de oro que se recirculaba podía ser muy considerable teniendo en cuenta que el oro en el electrolito debe presentar una concentración.

Todas estas consideraciones hicieron que Noranda desarrollara un nuevo proceso, cuyo esquema se muestra en la figura 10 En resumen, las etapas del, mismo son:

- 1. Lixiviación del material aurífero con agua regia.
- 2. Cementacion de la plata con hierro (se obtiene una plata que se puede refinar).
- 3. Precipitación del oro, a 95°C, con SO2 y en dos etapas. En la primera etapa se obtiene un oro con una pureza mayor del 99,99%. En la segunda se obtiene un oro impuro que se recicla a la etapa de lixiviación.
- 4. Precipitación de un concentrado paladio platino, a 95°C. Como agente precipitante se emplea formiato sodico a un pH de 3.5 4.
- 5. Neutralización de los efluentes producidos en la cementacion de la plata y la precipitación del platino paladio reciclando la pulpa para su posterior tratamiento.



2.3.2.13.- Proceso Peruano Cia. Minera Poderosa

Este proceso utiliza el agua regia, para disolver el oro, y separar las impurezas, para luego hacer la cementación del oro utilizando un precipitante, en este diagrama se ve que tratan de recuperar las mermas posibles en el circuito del proceso

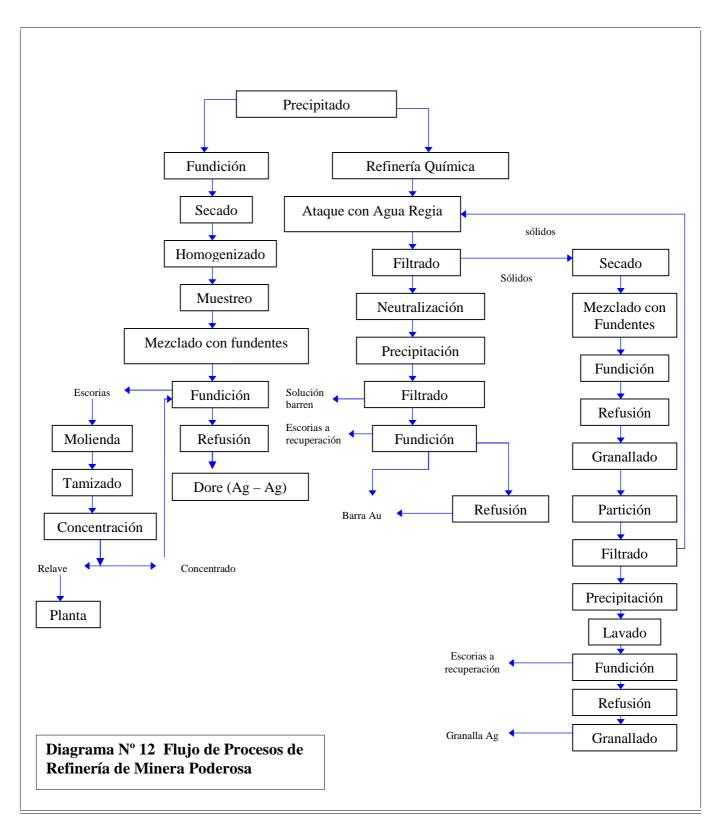


Tabla Nº 10. DESCRIPCION DEL PROCESO

DESCRIPCION DEL PROCESO

La planta de refinación química es un sistema que ha sido diseñado para una performance basada en cada ciclo, para cada estado.

| COMO SE REALIZA | TABLA DE TIEMPOS DE OPERACIONES | |
|--|-----------------------------------|-------|
| | PROCESO | HORAS |
| 1. Preparación del Cemento | Ataqué Químico | 6 |
| 2. El ataque con Agua Regia. | Separación S/L y Lavado. | 3 |
| 3. La filtración. | Neutralización y Precipitación Au | 1 |
| 4. La Precipitación. | Separación Au/L y lavado | 3 |
| 5. El residuo solidó del ataque con agua | Fundición de Precipitado de Au | 2 |
| regia para la recuperación de la plata | Fundición de Residuo | 9 |
| | (Recuperación de Ag) | |
| | | |
| | Total de Recuperación Au y Ag | 24 |

En la tabla se describe en forma concisa como se realiza la refinación , la que caracteriza de este proceso es que se trata de minimizar las mermas, se trabaja a escala industrial haciendo el uso del agua regia, otra cosa que beneficia el tratamiento de refino es que el material que va a ser atacado esta en forma polvurulenta, la que ayuda a una fácil lixiviación.

2.3.3.- Comparación de los métodos de refinación.

Tabla N° 11. Comparación de los Métodos de Refinación.

| METODOS DE REFINACION | VENTAJAS | DESVENTAJAS | LIMITACIONES |
|----------------------------|---|---|---|
| METODOS DE REFINACION | V EN I AJAS | DES VENTAJAS | |
| 1. Proceso Acido Nítrico | - Disuelve los metales base y la plata presentes en el mineral problema | - No es aplicable cuando hay presencia de platino, rodio ni de iridio | - No permite tratar leyes superiores al 30% |
| 2. Proceso Acido Sulfúrico | - Disuelve la plata y otros metales que forman sulfatos | La presencia de plomo imposibilita la refinación. | - No permite tratar leyes superiores al 30% |
| 3. Proceso con agua regia. | - Obtención de alta ley de mineral refinado | - La presencia de plata tiende a formar el cloruro de plata. | - Solo es aplicable para leyes superiores al 95% |
| 4. Proceso Wohlwill | - Elevada pureza del oro refinado | - La presencia de plata permite obtener cátodos impuros | - Alta temperatura, tratamiento sucesivo de algunos residuos de oro |
| 5. Proceso Miller | - Elevada pureza del oro refinado | - Formación de finos en la celda electrolítica | - Trabajo a muy elevada temperatura |
| 6. Proceso Outokumpu | Permite tratar cualquier ley de oro Permite separar el platino y el paladio para su posterior recuperación | - Precisa de doble refinación | - Ninguna limitación para una correcta refinación de oro. |
| 7. Proceso Sumitomo | - Permite recuperar el platino y el paladio | - Exceso de consumo de peroxido de hidrogeno para la precipitación del oro. | - Solo se usan para lodos anódicos |
| 8. Proceso INER | - Es posible separar el cobre, el plomo, la plata y el selenio mediante una lixiviación selectiva | - Recuperación del oro mediante solventes | - Solo se usan para lodos anódicos de electrorrefino de cobre |
| 9. Proceso INCO | - Permite la recuperación de la plata, platino, paladio y otros metales | Extracción del oro con solventes orgánicos La solubilidad de los solventes orgánicas en disoluciones acuosas | - La obtención del oro refinado es lenta en función del tiempo. |
| 10. Proceso Noranda | - Es posible la recuperación de otros metales preciosos | - Obtención del oro en 2 etapas, en la primera etapa se obtiene oro de muy buena, pero los residuos tienen que ser lixiviados nuevamente. | - Método que ha mostrado muchas mejorías en los últimos años. |

Fuente: Elaboración propia

2.3.4. Proceso de Precipitación

Después que la reacción química ha culminado, los licores son dejados sedimentar durante varias horas, y la solución sobrenadante es sifoneada, quedando como sedimento el cloruro de plata.

El oro en solución en la forma de cloruro áurico es precipitado selectivamente separándolo de las impurezas de que puede estar acompañado; para ello puede utilizarse uno de los siguientes métodos, eligiendo el más favorable en términos económicos y técnicos.

Las sustancias con que se puede precipitar el oro de la solución cloruro áurico, son las siguientes: Ácido sulfuroso, (H₂SO₃), Acido oxálico, (C₂H₂O₄); Acido hipofosforoso, (H₃PO₂), Acido fórmico, (CH₂O₂); Anhídrido sulfuroso, (SO₂), Bisulfito de sodio, (NaHSO₃), Cloruro ferroso, (FeCl₂), Nitrito de sodio, (NaNO₂), Peróxido de hidrógeno, (H₂O₂); Sulfato ferroso, (FeSO₄), Tricloruro de titanio, (TiCl₃)

2.3.4.1. Precipitación con acido Sulfúroso

La precipitación con ácido sulfuroso provee una buena separación de oro de soluciones que contengan pequeñas cantidades de paladio y platino, y grandes cantidades de metales bases que usualmente están presentes en las aleaciones de oro. Cantidades de platino como 25 a 100 mg/lt contaminarán el oro precipitado. Por otro lado, grandes cantidades de paladio puede ser tolerable; pero para obtener resultados más precisos el oro precipitado será redisuelto nuevamente.

La degradación de los iones nitrato que aún quedan, se puede lograr con la adición de ácido sulfúrico, lo cual ocurre según la siguiente reacción química :

$$2NO_3 + 2H_2SO_4 \rightarrow 2HSO_4 + 2NO_2 + 2O_2 + H_2O$$
 (2.21)

Las semi-reacciones que ocurren en el proceso de precipitación del oro, son las siguientes:

Oxidación

$$H_2SO_3 + H_2O \rightarrow SO_4^- + 4H^+ + 2e$$
 (2.22)

Reducción

$$AuCl_{4^{-}} + 3e^{-} \rightarrow Au + 4Cl^{-}$$
 (2.23)

y la respectiva reacción global es:

$$2HAuCl_4 + 3H_2SO_3 + 3H_2O \rightarrow 2Au + 3H_2SO_4 + 8HCl$$
 (2.24)

requiriéndose 0,62 gr. de H₂SO₃ para precipitar un gramo de oro.

2.3.4.2. Precipitación por medio del Ácido Oxálico

El ácido oxálico se encuentra en el mercado, ya sea de grado analítico o de grado comercial, usándose ésta última por conveniencia económica.

La solución conteniendo el cloruro áurico, debe tener una concentración no mayor de 50 gramos de oro por litro.

La reducción del oro se realiza en caliente y preferentemente cerca del punto de ebullición. La reacción que ocurre es la siguiente:

$$2HAuCl_4 + 3C_2H_2O_4 \rightarrow 2Au + 6CO_2 + 8HCl$$
 (2.25)

requiriéndose 0,68 gr. de $C_2H_2O_4$ para precipitar un gramo de oro. Pero experimentalmente se usa casi el doble, 1,2 gr. de ácido oxálico por un gramo de oro o sea $50 \times 1,2 = 60$ gr. de ácido oxálico por cada litro de solución áurica.

La fusión del precipitado final se realiza con una mezcla de 95% de bórax y 5% de nitrato de potasio, este último sirve para oxidar algunos metales bases como cobre, plomo, etc.

2.3.4.3. Precipitación con Bisulfito de Sodio

En este proceso se obvia la etapa engorrosa de eliminación del exceso de nítrico mediante vaporización sucesiva.

La destrucción del exceso de ácido nítrico se realiza por adición de urea de acuerdo a la siguiente reacción:

$$6HNO_3 + 5CO(NH_2)_2 \rightarrow 8N_2 + 5CO_2 + 13H_2O$$
 (2.26)

también por disociación y sustitución se logra elevar el pH (pH alrededor de 4) de la solución, ello es expresado por las siguientes reacciones:

$$CO(NH2)2 + H2O \longrightarrow 2NH3 + CO2$$
 (2.27)

$$CO(NH_2)_2 + 2HCl + H_2O \rightarrow 2NH_4Cl + CO_2$$
 (2.28)

Finalmente la precipitación del oro se logra por la adición de bisulfito de sodio en una proporción superior a la resultante del cálculo estequiométrico.

Oxidación:

$$NaHSO_3 + H_2O \longrightarrow NaHSO_4 + 2H^+ + 2e$$
 (2.29)

Reducción:

$$HAuCl_4 + 3e \rightarrow Au + 3Cl^- + HCl$$
 (2.30)

Reacción neta:

$$2HAuCl_4 + 3NaHSO_3 + 3H_2O \rightarrow 2Au + 8HCl + 3NaHSO_4$$
 (2.31)

requiriéndose 0,79 gr. de bisulfito de sodio para precipitar un gramo de oro.

La evolución de gases en esta etapa es producto de la descomposición del bisulfito de sodio, NaHSO₄:

$$2NaHSO_4 - \rightarrow Na_2SO_4 + H_2O + SO_3$$
 (2.32)

2.3.4.4. Precipitación con Nitrato de Sodio

Este método es descrito para la precipitación del oro que se encuentra en solución como cloruro áurico, libre de iones nitrato y con posible presencia de metales del grupo del platino los cuales permanecerán en solución.

En la operación, primeramente, el oro es precipitado con nitrito de sodio a pH 1.5, y luego mediante el ajuste a pH 8 se precipitan como hidróxidos el oro, cobre, zinc, níquel e indio, de los cuales, el oro es removido mediante la disolución con ácido clorhídrico.

2.4. Variables de Refinación de Oro

En la Evaluación a realizar las variables a considerar son muchas, de ellas algunas se consideran constantes, estas aparentemente pudieran tener poca influencia en la obtención de los resultados.

Dentro de las variables que usualmente se consideran están: la concentración del reactivo disolvente, la temperatura, el tiempo, costo final de refinación, pureza final alcanzada.

2.4.1. Variables Dependientes

Son aquellas variables que describen los resultados de un proceso, estas son:

2.4.1.1. Costo de Refinación

Esta es una variable que nos establecerá el precio por gramo refinado, es posible obtener un método económico, pero su uso futuro es el que determina que tan bueno o malo resulta, se podría dar el caso que hay usarlo en joyería de exportación, con una ley baja (por ejemplo: 99% de pureza final),

pero a precio relativamente bajo respecto a los otros métodos, simplemente se desecha este por no poseer una buena ley final de oro refinado

2.4.1.2. Pureza Alcanzada

Variable esta que define la calidad del material refinado, dependiendo de la pureza que alcancemos en nuestra refinación, podemos orientar el uso final que se puede dar, dentro de la joyería nacional, es posible trabajar con márgenes de ley, en tanto que para joyería de exportación estos márgenes deben de ser fijos.

2.4.1.3. Eficiencia de Recuperación

La eficiencia de recuperación esta determinado por la relación del peso final de oro obtenido sobre el peso inicial de oro a refinar expresado en porcentaje, cabe mencionar que para esta eficiencia se considera el peso después de la primera fundición, puesto que en esta etapa hay una primera merma que es descontada al cliente.

2.4.2. Variables Independientes

Es una variable de proceso que puede tomar valores independientemente de las otras variables, en nuestra evaluación hemos considerado:

2.4.2.1. Concentración de los Reactivos

Para el ataque con ácido nítrico se utilizan concentraciones concentradas de este reactivo, desde un primer momento.

El ataque con agua regia también se realiza con una concentración concentrada.

En la precipitación con bisulfito de sodio esta se efectúa con una solución saturada.

2.4.2.2. Temperatura

La temperatura es una variable que determina el potencial químico y la actividad de un sólido en contacto con la fase liquida; la temperatura de trabajo fluctúa entre los 70 a 80°C.

2.4.2.3. Tiempo

El efecto de esta variable esta relacionado principalmente con la temperatura de disolución, uno de los factores que inciden en esta variable es el tamaño de la granalla

CAPITULO - 3

PLANIFICACION DE LA EXPERIMENTACION

3.1. Planificación de la Experimentación

Hemos de establecer un plan organizado de experimentos que nos van a permitir evaluar simultáneamente todas las variables consideradas.

3.2. Criterios de la Selección de los métodos a Refinar

Los criterios que nos permitirán definir la elección de los métodos a refinar son los siguientes:

- **A.** Facilidad de Uso, es decir que tan compleja es su utilización en nuestro medio, que tan fácil podría ser su utilización para los diferentes tipos de mineral que se encuentran en la pequeña minería, minería informal y joyería, también concierne a este factor la posibilidad de adaptación a los métodos que se usan actualmente.
- **B.** Disponibilidad de Tecnología, referido esencialmente a la disponibilidad de algunas patentes o a la posibilidad de contar con expertos en el medio sobre algún método específico.
- **C. Disponibilidad de Reactivos Químicos**, concierne a este punto la posibilidad de encontrar algunos reactivos químicos específicos para cada método, así como el costo en el caso de hallarlos en el medio y asuntos legales sobre el manejo de estos reactivos.
- **D.** Precios de los equipos a requerir, en caso de contar con algunos conocimientos básicos sobre los métodos de refinación, este factor de precios es el referido al costo que podría implicar la compra de equipos para realizar la refinación o su adaptabilidad de los mismos al medio.
- **E. Experiencia de trabajo**, es posible que se haya acumulado experiencia en refinación en diversos trabajos, visitas o pasantias a refinerías en el Perú.

3.2.1. Escala de valoración de los criterios de selección

Es necesario cuantificar los criterios de selección de los métodos de refinación, para obtener los métodos que hemos de evaluar por lógica asumiremos que los que tengan mayor puntaje serán los que evaluaremos de acuerdo a lo siguiente:

- 1 = Malo
- 2 = Regular
- 3 = Bueno
- 4 = Muy Bueno

Tabla Nº 12: Selección de los Métodos a Evaluar

| METODOS DE REFINACION - | | CRITERIO DE SELECION | | | | |
|-----------------------------------|---|----------------------|---|---|---|-------|
| | | В | C | D | E | TOTAL |
| 1. Proceso con Ácido Nítrico | 4 | 4 | 4 | 3 | 4 | 19 |
| 2. Proceso con ácido sulfúrico. | 3 | 1 | 2 | 3 | 1 | 10 |
| 3. Proceso con agua regia. | 4 | 4 | 4 | 3 | 4 | 19 |
| 4. Proceso Wohlwill | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 05 |
| 5. Proceso Miller | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 05 |
| 6. Proceso Outokumpu (modificado) | 4 | 4 | 4 | 3 | 4 | 19 |
| 7. Proceso Sumitomo | 2 | 1 | 3 | 1 | 1 | 07 |
| 8. Proceso INER | 2 | 1 | 3 | 2 | 1 | 09 |
| 9. Proceso INCO | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 05 |
| 10. Proceso Noranda | 2 | 1 | 1 | 1 | 1 | 06 |
| 11. Proceso Cia. Minera Poderosa | 3 | 1 | 3 | 3 | 3 | 13 |

Fuente: Elaboración Propia

Los puntajes mas altos los hemos hallado en: Proceso con Acido Nítrico, Proceso con Agua regia y Proceso Outokumpu (modificado), los criterios que más han redundado en esta evaluación han sido su facilidad de uso, se tiene conocimientos sólidos sobres estas tecnologías, los reactivos tienen relativa facilidad en función de la legalidad del uso de los mismos, puesto que algunos de ellos son considerados **Insumos Químicos Controlados**, hay que ser un tanto cuidadosos en el manejo legal de los mismos, los equipos que precisan estos métodos los podemos hallar en el medio, es necesario hacer pedido de algunos de ellos a Lima, pero en si; no muestran mayor dificultad para su disponibilidad y la experiencia de trabajo acumulada en refinerías de oro nos permiten tener confianza operativa al momento de efectuar estas refinaciones.

Entonces nuestros métodos a evaluar son:

- Proceso con Acido Nítrico
- Proceso con Agua Regia.
- Proceso con Agua Regia previa incuartación.
- Proceso Outokumpu (modificado), por nuestra experiencia de trabajo, hemos sustituido el ácido sulfúrico por el ácido nítrico, en la primera lixiviación.

Ya se ha explicado la inclusión del Proceso con agua regia previa incuartación, pero es necesario aclarar que este método se sustenta en el proceso con agua regia, la diferencia entre ambos radica en la adición de cobre para formar una aleación con 25% en oro para el caso de Agua regia previa incuartación.

3.2.2. Métodos de Análisis.

Los métodos de análisis a emplear son clásicos para este tipo de industria. Se aplican en cualquier país de la manera siguiente:

- Determinación de la ley de los lingotes por copelación.
- Control de calidad del oro fino por absorción atómica.

3.2.2.1. Determinación de la Ley de los lingotes por copelación

A. Principio:

La copelación tiene como meta la eliminación al estado de óxidos, por medio del plomo, de los metales comunes tales como el cobre, el hierro o el níquel, del oro y de la plata ya que no son oxidables se quedan al estado metálico.

Se lleva la operación en un horno de mufla, en un recipiente poroso llamado copela constituida de magnesia o de polvo de oro calcinado.

Se basa la copelación en el hecho de que "cuando el plomo fundido se expone a la acción del aire, a una temperatura que ronda los 1100 °C y 1200°C, se combina al aire en forma de litargirio (PbO) que es liquido a la temperatura a la que se forma.

Resulta que, si el plomo esta contenido en una copela que permite al litargirio ser absorbido a medida que se forma, de tal manera que una nueva superficie libre de plomo queda siempre sometida a la acción del aire, la oxidación se llevara mientras la totalidad del plomo no haya sido absorbido. El oro y la plata, sometidos a un tratamiento similar no se oxidan y se mantienen al estado metálico.

Es preciso notar que es la gran diferencia de tensión superficial entre el plomo fundido y los metales preciosos fundidos la que evita a aquellos que sean absorbidos por la copela.

B. Material necesario para el análisis de los metales preciosos por vía seca.

a) El horno de copelación llamado "horno de mufla":

Las fuentes de energía utilizadas son el gas o la electricidad. La temperatura a alcanzar es de 1200°C. Los hornos pueden ser equipados de reguladores, pero un buen probador puede estimar la temperatura de la mufla a casi unos diez grados con arreglo a su color.

Lo que es importante en estos hornos es la mufla. Son de formas diferentes, y de tamaños diferentes. La mejor forma para un uso general es la de las muflas que presentan una sección casi rectangular con la parte alta ligeramente arqueada.

Lo que se requiere durante las pruebas, es la uniformidad de la temperatura y aporte de aire a través de la mufla para que la absorción del oro y de la plata y las pérdidas por volatilización sean las más bajas y mas regulares como sea posible.

b) Instrumentos de hornos y aparatos utilizados para la ejecución de las pruebas:

> Pinzas de copelas:

Tienen que ser las mas ligeras posibles, con una anchura de aproximadamente 70 cm, sin embargo que sean sólidas y capaces de apretar las copelas firmemente sin temer que se escapen.

➤ El Tas:

El Tas es un pequeño yunque utilizado para martillar los botones de oro o de plata. Son de acero templado, solidamente fijados en un bloque de madera y su superficie tiene que ser cuidadosamente pulida para evitar una polución de los botones en el martilleo.

> Cizallas:

Un par de cizallas fuerte y bien afilada es en general útil para recortar metales tales como placas finas de oro o de plata.

Cepillos:

Uno se sirve de cepillos de pelos duros para limpiar los botones de oro y de plata del polvo de copela que se adhiere a esta. El cepillo se compone de un ramo de cerdas de jabalí duras mantenidas en un tubo de fierro.

Copelas:

Son recipientes en forma de pequeñas cucharas, constituidos de cenizas de hueso o de magnesia y en los cuales se llevan las operaciones de copelación. Se tienen que confeccionar con materias insensibles a la acción de algunos óxidos metálicos fundidos como los de plomo y cobre. Su textura debe ser bastante floja para dejar que sean penetradas rápidamente por los óxidos

fundidos, y sin embargo ser bastante resistentes para que sean manipuladas sin romperse. Su tamaño varía con arreglo a la cantidad de plomo a introducir en la copelación. Es preciso notar, que una copela absorbe aproximadamente los 2/3 de su peso en plomo.

El plomo:

Se utilizara el plomo en 2 formas:

- En rollos de plomo laminado que se cortara en hojas que permiten envolver las aleaciones a copelar antes introducción en el horno.
- En pastillas : Las pastillas de plomo se introducirán durante la copelación a fin de oxidar los metales comunes contenidos en la aleación a analizar. La cantidad de plomo a añadir depende de la proporción de los metales comunes a oxidar contenidos en la aleación.

> Martillo:

Para utilizar el tas, es preciso tener un martillo cuyo peso ronda los 3 a 5 Kg. Las superficies de golpe tienen que ser muy cuidadosamente pulidas como las de los tas

Laminado:

El laminar ordinario de los joyeros es el modelo mas adaptado para las pruebas. Los cilindros tienen que ser rodos limpios y solo tienen que servir para los metales preciosos. El laminado tiene el efecto de aumentar la superficie de ataque de las aleaciones oro y plata conseguidas después de la copelación favoreciendo así la disolución de la plata al acido nítrico.

> Material de disolución:

Los recipientes para la disolución se llaman "matraz". Son pequeños balones de cuello largo de una capacidad de aproximadamente 100 ml. Se colocan en una dila de quemadores que permiten la disolución simultanea de muchas pruebas. Se pueden utilizar pequeños frascos cónicos de tipo "Erlenmeyer" colocados en una placa calentadora.

Balanza:

Es imprescindible, para conseguir buenas pruebas, tener una balanza fiable y precisa, capaz de alcanzar una sensibilidad de casi 1/20 mg.

C. Modo Operatorio.

Siempre se dosifica el oro por prueba por disolución que consiste en copelar el metal en presencia de 2.7 veces su peso en la plata. La copelación elimina los metales comunes presentes en el metal, al estado de oxidos que se disolven en el oxido de plomo. Queda una aleación de oro y de plata en la copela. Se ataca esta aleación por acido nítrico que disolve la plata y que deja intacto el oro. En las pruebas de oro refinado, solo se dosifica el oro. En el oro no refinado, hay plata y cantidades variables de metales comunes. Hace falta en este caso determinar las proporciones a la vez del oro y de la plata.

a) Determinación del total precioso y de la ley aproximativa:

Dos pruebas sobre 0.5 g. se pesaran a fin de determinar la suma del oro mas de la plata. Se envolverán cuidadosamente los taladros o los trozos de oro en una hoja de plomo y se colocaran en la mufla que contiene copelas previamente calentadas.

La temperatura de copelación ronda los 1150°C. Lo esencial es que la temperatura sea superior al punto de fusión del metal a analizar. Una añadidura suplementaria las pastillas de plomo es necesaria si la cantidad de metales comunes a oxidar es importante.

Tabla Nº 13. Para Determinación de la Ley del Lingote

| LEY DEL LINGOTE EN 0/000 | Peso de plomo a añadir para 0.5 gr. de | | |
|--------------------------|--|--|--|
| (Oro + Plata) | toma de prueba | | |
| 950 a 1000 | 2.5 gr | | |
| 900 a 950 | 4.5 gr | | |
| 800 a 900 | 6.5 gr. | | |
| 700 a 800 | 8.5 gr. | | |
| 600 a 700 | 10 gr. | | |
| 500 a 600 | 12 gr. | | |
| 100 a 500 | 15 gr. | | |

COPELACION:

Cuando la copelación se desarrolla normalmente, al principio aparece en superficie perdidas de litargirio, gotas de oxido de plomo que se parecen a gotas de aceite que se trasladan hacia el borde y que se absorben por la masa de la copela.

Hacia el fin de la copelación, los ojos de oxido de plomo desaparecen completamente. En vez de estos, se ve deslizar en la masa clara en fusión finas películas de oxido de plomo cuyos reflejos tienen el color de un arco iris, y que luego desaparecen bruscamente, así como los humos, y el botón de metal precioso enrojece un momento, es el punto "relámpago", luego se obscurece en seguida.

Hay que sacar inmediatamente la copela de la mufla, ya que después del relámpago, las perdidas por vaporización de la plata aumentan mucho.

b) Determinación del "total precioso":

Después de la copelación y enfriamiento, se separa el botón de la copela, apretado en unas pinzas y cepillado por medio de un cepillo duro a fin de eliminar los fragmentos de la copela.

Luego, se pesa el botón. El peso conseguido corresponde al total de los metales preciosos contenidos en la aleación.

Por ejemplo:

• Sea una muestra de la aleación de 500.00 mg.

• Peso del botón después de la copelación 492.00 mg

• Ley en metal precioso Au + Ag 492.00*1000 = 984 %

500.00

c) Determinación aproximada de la ley en oro:

La prueba aproximativa tiene como meta determinar la ley acercada en oro, plata y metales comunes, a fin de constituir pruebas comparativas y corregir las eventuales perdidas o sobrecargadas ocurridas durante la copelación.

El botón que sirvió a la determinación del "total precioso" se envuelve de nuevo en una hoja de plomo en presencia de 2.7 veces su peso de plata y se copela en las mismas condiciones que para la determinación del "total precioso". En este caso, no es preciso añadir plomo en pastilla en la copelación, los metales comunes fueron eliminados ya a la primera copelación.

La hoja de plomo basta para constituir la aleación oro-plata destinada a ser disuelta.

Es imperativo respetar las proporciones de plata a añadir. Si la cantidad es demasiado débil, la disolución de la plata añadida así como la contenida en el botón no será completa, provocando luego una "sobrecarga". Una cantidad demasiado importante de plata favorece la fragmentación del oro, que provoca, en las manipulaciones, una perdida del metal.

d) Preparación de los botones con vistas a la disolución:

Disolución

Los dos capítulos desarrollados antes se aplican a la determinación de la ley aproximativa y de la ley definitiva.

- Preparación

Después del enfriamiento, se quitan los botones de las copelas y se cepillan a fin de eliminar las partículas de la copela. Se aplana el botón, en una sola dirección si es posible, formando un pedazo, por medio de un tas y un martillo con superficies perfectamente pulidas, hasta conseguir una lengüeta de 2 cm de longitud y de 2 mm aproximadamente de espesor.

Antes de la operación de laminado, la lengüeta se cocerá de nuevo hasta enrojecer, sobre un quemador de gas a fin de dar a la aleación su maneabilidad. Ya que el tratamiento mecanico la ha vuelta dura y quebradiza, el laminado se realiza en 2 pasos sucesivos hasta obtención de una venda de casi 10 mm de anchura, 0.25 a 0.5 mm de espesor y de una longitud que varia con la masa del boton entre 25 a 70 mm.

Después de haber sido laminadas, las lenguetas se cocen de nuevo para adulzarlas, luego se enrollan entre el pulgar y el índice en forma de corneta.

e) <u>Disolución y recocido de las cornetas:</u>

Las cornetas preparadas como acabamos de explicarlo, están ahora listas para la separación del oro y de la plata por tratamiento acido. Este tratamiento se realiza en recipientes de vidrio de tipo "matraz" colocados en una rampa de disolución.

Es usual tener con anticipación una cantidad conveniente de las dos disoluciones de ácidos requeridas para la disolución. Se llaman ácidos de separación.

El primero es el mas flojo y solo se utiliza para el primer ataque de las cornetas. Su densidad es de 22º Baume. Luego hace falta mezclar 407 cc de acido concentrado puro con 593 cc de agua destilada desmineralizada para obtener 1 litro de acido flojo.

Después del tratamiento por este acido, la casi totalidad de la plata paso en solución al estado de nitrato de plata.

El segundo es más fuerte y sirve a eliminar las últimas cantidades de plata que quedan en la corneta. La densidad es de 32º Baume. Para 1 litro de mezcla, hay que mezclar 698 cc de acido nítrico concentrado con 302 cc de agua destilada.

f) <u>Disolución:</u>

Se introduce la corneta en el "matraz" en el cual se echo previamente 50 cc del primer acido. Se coloca en la rampa de disolución y se mantiene en ebullición hasta completa desaparición de los vapores nitrosos.

Luego se quita el matraz y la solución acida es cuidadosamente decantada en una cuba de recuperación de la plata teniendo cuidado como acarrear la corneta y las pequeñas partículas de oro que se pueden despegar.

Se coloca de nuevo el "matraz" sobre el quemador en presencia de 50 cc del segundo acido y se lleva el conjunto a ebullición durante 15 minutos.

Se nota, durante la ebullición, que se pueden producir repullos. Es aconsejado en este caso, introducir en el matraz un cuerpo extraño que cataliza la ebullición y la vuelve mas regular. En general se utiliza una pastilla de reflon de 5 mm de espesor y 10 mm de diámetro.

Después de la ebullición del 2do acido, se quita el frasco y se decanta cuidadosamente el acido. Entonces se lava el frasco por decantación con agua caliente. Si algunas partículas de oro se despegaron de la corneta, hay que dejarlas tiempo para que se depositen antes de cada decantación.

Después de la ultima decantación, el frasco se llena con agua hasta el borde, se vuelta en la apertura un pequeño crisol poroso llamado "crisol a recocer", luego rápidamente, se invierte el conjunto.

El oro puro que posee en aquel momento un color oscuro y que es muy frágil, se cae rápidamente y se recoge en el crisol. Se vacía el agua de crisol, se quita la pastilla de teflón, se seca el crisol que se recose al rojo subido.

La corneta esponjosa conseguida después de la disolución es normalmente en forma alotrópica inestable. El hecho de recocerlo, le vuelve su color amarillo característico.

Por fin se pesa la corneta enfriada.

g) <u>Ejemplo de calculo de la ley aproximativa con vistas de la determinación de las pruebas testigos:</u>

Si tomamos los datos del 1er ejemplo numérico:

Peso de la muestra 500 mg
 Peso del botón de oro + plata 492 mg
 Peso de la corneta de oro 480 mg

Las leyes son respectivamente de:

500

500

Cobre
$$1000 - 984 = 16 \%$$

Plata
$$984 - 960 = 24 \%$$

h) Pruebas con testigo:

Acabamos de desmontar en las anotaciones precedentes que los errores durante la copelación o la disolución, aunque bastante escasos, tienen una importancia suficiente para influir más o menos sobre la presicion de las pruebas.

Para constituir testigos, hay que tener a disposición oro, plata y cobre puros.

Los testigos sufren las mismas manipulaciones juntos y en las mismas condiciones que las tomas de pruebas sean realizadas de una manera en absoluto comparable.

Ya que son de misma composición y del mismo peso y tratadas exactamente del mismo modo, el testigo puede razonablemente considerarse como teniendo la misma sobrecarga o la misma perdida que la toma de prueba. Los testigos se constituyen a partir de los datos conseguidos por medio de la prueba preliminar.

Suponemos que la prueba preliminaria de una aleación de oro indique la composición siguiente:

El peso total de la plata necesaria seria de 0.480*2.7 = 1.296 gr del cual hay que deducir la plata existente en la aleación. Lo que nos da 1.296 - 0.012 = 1.284 gr representando el peso real de la plata a añadir en la toma de prueba.

Miguel Ángel Ponce Sánchez

Luego se constituye el testigo por los pesos siguientes de metales puros:

Oro puro 0.480 g

Plata pura 1.284 g

Cobre puro 0.008 g

Estos metales se envueltan en el mismo peso de plomo utilizado para las tomas de pruebas, luego se copelan testigos y pruebas y se disolven al lado uno de otro en las mismas condiciones y de la misma manera que en la prueba preliminar.

i) Corrección de la ley:

Suponemos que el oro conseguido después de la disolución del testigo pese 0.4804 g, la ganancia de peso o la sobrecarga alcanza 0.0004 g. Este peso tendrá que deducirse de los resultados conseguidos sobre todas las pruebas pasadas al mismo tiempo.

Ejemplo: Peso de oro conseguido después de la disolución de las pruebas para una toma de prueba de 500 mg:

Oro = 0.4785 g

Sobrecarga = 0.0004 g

Ley en oro de la aleación: 0.4785 - 0.0004 = 956.2%

500

Si al contrario se noto una perdida de peso sobre los testigos, en la copelación y la disolución, hara falta añadir este valor a las pruebas conseguidas.

Ejemplo:

Peso de oro conseguid después disolución de las pruebas para una toma de prueba de 500 mg: 0.47790 g

Perdida: 0.0002 g.

Ley en oro de la aleación: 0.47790 + 0.0002 = 956.2 %

500

j) <u>Determinación de la ley de plata</u>

La ley en plata se calculara con arreglo al total precioso oro + plata conseguido en la determinación del total precioso y de la ley definitiva en oro.

Plata: 984 - 956.2 = 27.80 %



Foto 12.- Copela con dore platoso

Foto 13.- Copela con dore

3.2.2.2. Control de Calidad por Rayos X

Este tipo de análisis instrumental se basa a grandes rasgos en la incidencia de un haz de rayos X sobre la superficie del material analizado y la provocación por esos rayos X de una excitación de los átomos que emiten una cierta cantidad de radiación que será acorde a la cantidad de átomos presentes, dicha radiación es medida y cuantificada lo que provoca una lectura en dicho equipo.

Este sistema de análisis tiene gran aceptación para la determinación de espesores en joyería chapeada.

Estos equipos como todo equipo de medición son buenos siempre y cuando se tenga la precaución de una adecuada calibración, es como una balanza electrónica mal calibrada, esta balanza por muy buena que sea dará resultados erróneos si no recibe su calibración de la manera correcta.

Esta calibración es hecha por muestras estándares de un kilataje conocido después tomada la lectura de la muestra a analizar y posteriormente valoradas por el equipo mediante un programa de computadora .

Los márgenes de error para un equipo de este tipo en particular son de dos a cuatro milésimas siempre y cuando exista una calibración adecuada y condiciones ideales de lectura.

Estos equipos dan una lectura superficial , ya que la penetración de un equipo de este tipo es de solamente 65 micras (una micra es igual a 0.001 milímetros dato tomado de la Norma W-45 -1976 Artículos con Recubrimiento de Oro y de Aleaciones de Oro) es decir la penetración máxima es de 0.065 milímetros (en un diámetro de 5 a 8 milímetros) algo así como el grosor de una hoja de papel después de ese espesor el equipo ya no detecta el material existente , es decir si se cubre una pieza de plata , cobre etc. con una capa de oro desde dos (2) milímetros el equipo detectara que dicha pieza es toda de oro sin importar que probablemente el alma de dicha pieza no sea de oro sino de material común cobre , plata o que los contenga en su interior .

Recuérdese que se hacia mención que este tipo de equipo se utilizaba para la determinación de espesores y calidad de deposito en joyería chapeada. Esto sucede por los principios físicos en los que esta basado este sistema de análisis, no por que el equipo sea de mala calidad, salvo su error estadístico este equipo debería ser hasta cierto punto confiable en sus lecturas, teniendo las condiciones ideales para dichas lecturas.

Sus lecturas deberían de encontrarse en limites tolerables o aceptables cuando se tienen las condiciones ideales de lectura, pero cuando se varían, el equipo aun que funcione adecuadamente dará su lectura correcta pero estadísticamente se cometa un error al determinar el kilataje de una pieza analizada.

3.2.2.3. Control de la Calidad del oro fino por Espectrofotometría de Absorción Atómica:

Este método tiene como meta clasificar todas las impurezas contenidas en una aleación de oro, a fin de sustituirlas y conseguir así la ley en oro puro por diferencia.

Este método se aplica esencialmente para aleaciones que contienen al mínimo 999.0 % de oro.

Las impurezas a clasificar son las que se suelen encontrar en los oros refinados.

- Para los metales preciosos : Ag, Pt, Pd
- Para los metales comunes: Cu, Ni, Fe, Pb, Zn, Cd.

Después de la puesta en solución por reactivos ultra puros, se dosifica cada elemento sucesivamente en comparación con una solución patrón que corresponde al elemento a dosificar.

a) Toma de prueba:

Se determina la toma de prueba con arreglo a una ley aproximativa realizada por copelación.

Si la ley ronda los 999 %, la toma de prueba es de 1 g. Si la ley es equivalente o superior a 999.5 %, la toma de prueba a realizar es de 2 g.

b) <u>Puesta en solución</u>:

La puesta en solución se realiza con agua regia (mezcla de 1/3 de acido nítrico y de 2/3 de acido clorhídrico). Después del ataque total de la muestra, hay que echar el exceso de acido nítrico y reducir la acidez al máximo, estos dos factores podrían engendrar interferencias en la dosificación.

La solución así conseguida se echa en un frasco calibrado de 100 cc. El aparato de absorción atómica se ajusta con arreglo a parámetros establecidos por el constructor (longitud de onda, intensidad de la lámpara). Por fin este método es fiable y preciso con tal que se conozca la naturaleza de todos los elementos que constituyen la aleación. En este caso solo, se puede determinar la ley en oro a casi el 0.02%.



Foto Nº 14. Pruebas con Espectrofotometría de Absorción Atómica

3.2.2.4. Control de Calidad por Espectrofotómetro de Plasma ICP

Por una nube de gases en estado de plasma se hace pasar una solución de oro y por las altas temperaturas todos los átomos de todos los elementos se excitan y emiten radiaciones las cuales pueden ser medidas, es posible hacer lecturas múltiples de elementos diferentes. Es reconocido el sistema.

3.2.2.5. Métodos de Preparación de Muestras

Los métodos de preparación de muestras prescritos son tradicionales. Son diferentes según se destinan al oro bruto que entra en la sociedad o al oro fino que sale de la sociedad.

3.2.2.5.1. Preparación del oro bruto que entra en la sociedad:

Cualquiera que sea la forma del oro que llega en la sociedad: polvos, bolas, lingoteras o lingotes, cada lote se funde de nuevo individualmente para asegurarse de que no hay producto traficado, y a fin de conseguir una aleación homogénea sencillamente analizable.

Si el metal se presenta en forma de lingote o de barra, también se funde de nuevo a fin de tener la garantia de que no es demasiado traficado. En efecto, puede ocurrir que unos lingotes esten "forrados" con una barra de tungsteno, ya que este metal tiene una densidad cerca del oro.

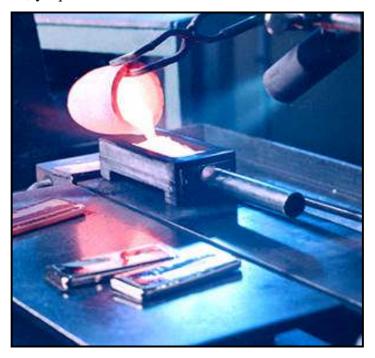


Foto Nº 15. Fusión del lingote de Oro



Foto Nº 16. Marcado de las barras ya fundidas

a) Segregación o licuación en los metales brutos:

Uno sabe que cuando se funde juntos dos o varios metales y que se espera que enfríen, es raro que la aleación que resulta se solidifique enteramente a una temperatura definida. Normalmente, una parte se solidifica, la primera se separa de las otras partes constitutivas del conjunto que, a su vez, se solidifican a temperaturas mas bajas.

La segregación ocurre más o menos, pero siempre en las barras que contienen cobre, ya que la plata esta concentrada hacia el centro o la periferia de la masa que esta enfriándose, conforme sean preponderantes el cobre o la plata.

b) Preparación de muestras de las masas brutas:

Ya que pueden ocurrir segregaciones en el transcurso de la solidificación de los lingotes, los métodos de preparación de muestras a finales de las pruebas tienen una importancia considerable.

Cuando las barras han sido limpiadas en un baño acido después de la colada, la superficie en la cual se realizara el análisis tendrá que ser raspada antes de operar, ya que la superficie del lingote es normalmente más rica que el interior por causa de la desoxidación. Se utilizan cuatro métodos para analizar las barras de oro:

- 1. El corte o descornado
- 2. La perforación
- 3. La muestra a la gota o extracción
- 4. El graneado.

b.1.- Preparación de muestra por corte:

Este método consiste en cortar los cuernos de las esquinas opuestas de la barra. Con metales brutos, con una ley alta. Estas tomas de muestra son normalmente representativas de la barra entera, pero no valen cuando la barra no es homogénea.

En el caso de lingote de oro fino, se toma una muestra cortando el medio de una de las aristas inferiores del lingote. Las muestras por corte se realizan por medio de un buril de acero.



Foto Nº 17. Barras de oro fino

b.2.- Preparación de muestra por perforación del taladro:

En este método, se perfora la barra encima y debajo con una pequeña broca. Las perforaciones de superficie conseguidas se rechazan, las que se consigue después se recogen y servirán para la prueba. Normalmente, una de las perforaciones se hace en una parte de la superficie de la barra y otra en una parte opuesto en la base del lingote.

Cuando se sabe que la barra no es homogénea, se hace cuatro perforaciones, dos encima del lingote y dos en el fondo. Las dos muestras de encima se mezclaran para hacer una sola muestra y las dos debajo se mezclaran para formar una segunda muestra.

b.3.- Preparación de muestra por muestra a la gota:

Se saca una muestra por excavación en el metal en fusión, justo antes de la colada por medio de una barrita hueca de grafito o de cuarzo previamente calentada.

Normalmente, se saca una muestra debajo del crisol, una segunda en medio de la colada y una tercera a finales de la colada. Por este medio, se puede sacar en una sola vez tres muestras en tres puntos del metal fundido.

b.4.- Preparación de muestra por graneado:

Se granea el metal dejándolo colar en el agua. Cuando se ha fundido el metal bruto, se mezcla bien y se toma dos muestras por medio de una cuchara de grafito, una al fondo del crisol y otra encima. Se echa cada muestra rápidamente y regularmente en un recipiente que contiene agua caliente. Las granallas que proceden de cada muestra se recogen separadamente. Este método de preparación de muestra es adecuado para bruto de alta calidad, pero no es satisfactorio para aleaciones impuras, ya que el hecho de colar en el agua puede provocar una oxidación parcial de ciertos metales comunes

contenidos, lo que tiene como resultado de alterar las composiciones de la muestra que deja de ser representativa del todo.

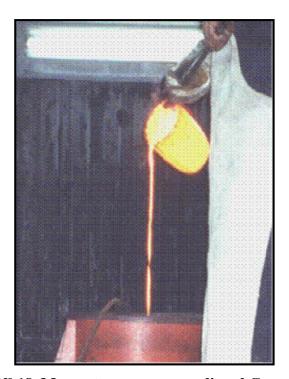


Foto N^{o} 18. Momentos en que se realiza el Granallado



Foto Nº 19. Granallas de Oro

3.3. Experimentación

Se han considerado la ejecución de 4 experimentos. La cantidad de oro disponible es de 1244 gr de oro refogado, para nuestra evaluación se dividen equitativamente en 4 partes para tener 311 gr. para cada método:

La secuencia de experimentación la describimos dentro del marco operativo de esta evaluación.

En este cuadro también hemos considerado las concentraciones de los ácidos con la cuales han de realizarse las evaluaciones, estas cantidades son las que se requieren para disolver el oro o los metales que acompañan a este.

Tabla Nº 14. Cantidad de Oro a Refinar

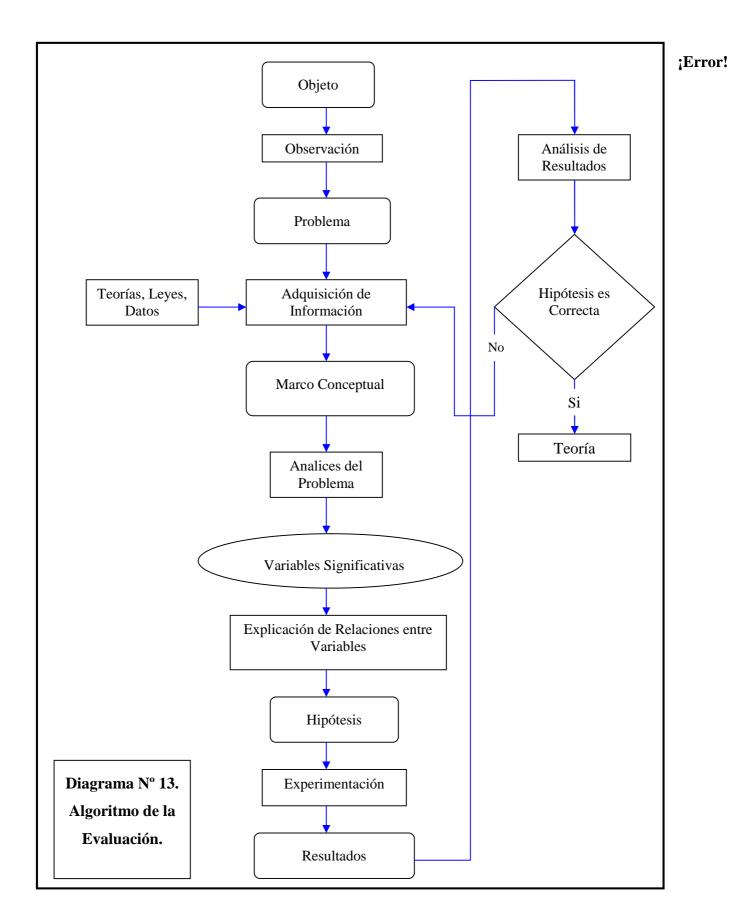
| Método | Peso Inicial | Concentración de | Concentración |
|-------------------------|--------------|---|---|
| Metodo | gr. | Acido Nítrico | Agua Regia |
| Acido. Nítrico | 311.00 | 4 veces la cantidad inicial concentrado | No precisa |
| Agua Regia | 311.00 | No precisa | 3.5 veces la cantidad inicial concentrado |
| Agua Regia con Incuarte | 311.00 | No precisa | 3.5 veces la cantidad inicial concentrado |
| Outokumpu | 311.00 | 4 veces la cantidad inicial concentrado | 1.5 veces la cantidad inicial concentrado |

Fuente: Elaboración Propia

Las cantidades y las concentraciones de los ácidos para los diferentes métodos han sido obtenidas con la experiencia de trabajo.

3.4 Algoritmo de la Evaluación

El algoritmo nos permite definir la secuencia de la presente evaluación. El cual se muestra en el Diagrama Nº 12



3.5 Marco Operativo

En el anexo 3 se muestra el Flow Sheet del Proceso de Refinación de Oro. A continuación precisamos los procesos que se realizaran para la refinación de oro

3.5.1 Descripción del proceso de refinación de oro.

3.5.1.1 Recepción, pesado

El material a refinar se encuentra en forma de oro refogado, en esta etapa se toma el peso inicial del mineral.

3.5.1.2 Fundición y muestreo

El material a refinar es colocado en un horno a gas, y se lleva el material a su estado de fusión. En esta etapa se toma la primera muestra de mineral para su posterior análisis, tomamos una muestra de a. 0.6 gr. de oro.

3.5.1.3 Preparación del material a refinar

El oro es granallado para permitir una mayor área de contacto, se usa un recipiente de acero inoxidable de una capacidad de 30 litros llenándose hasta un 80% con agua, esta operación se realizan con dos personas, mientras una agita violentamente, la otra va vertiendo el contenido del crisol dentro del agua del recipiente, muy despacio, con un chorro lo mas fino posible pero continuo, obteniéndose fracciones de metal que es secado y pesado para comprobar que no han habido pérdidas.

3.5.1.4 Lixiviación y disolución

El proceso es de refinación química convencional y tiene por objetivo la obtención de oro y la plata con una pureza mayor a 99 %.

a. Ataque con ácido nítrico.

- Se toma ácido nítrico lo mas puro posible, totalmente exento de ácido clorhídrico y se separa una cantidad en peso de tres veces al del metal.
- Se añade el ácido en el recipiente de vidrio junto con el material a refinar, inmediatamente se produce una reacción violenta, con gran desprendimiento de vapores rojos, nitrosos, cuando el ácido haya dejado de hervir y ya no se produzcan vapores rojos, habrá cesado el ataque y el ácido antes incoloro y transparente habrá tomado un fuerte color verde/azulado.
- Se deja enfriar y se elimina el ácido, por decantación, cuidando que junto con el mismo, no se vayan partículas de oro.

- Se vuelve a colocar el material de vidrio junto con el oro en la plancha de ataque y se vuelve a añadir ácido nítrico puro.
- Se deja hervir hasta que cese el desprendimiento de vapores rojos y se deja enfriar.
- Estas operaciones se van repitiendo hasta que al renovar el ácido éste ya no hierva, no haya desprendimiento de gases y el ácido no cambie de color.
- Se deja enfriar y se decanta nuevamente el ácido
- Cuando el ácido nítrico hirviendo no ataca ni cambia de color se considera que todo que no sea oro ha quedado disuelto y que lo que queda en el material de vidrio, unas partículas de color marrón oscuro, es oro fino.
- Se añade agua destilada, preferiblemente caliente, se agita y se filtra.
- Se continua lavando con agua destilada caliente por dos veces mas.
- Se deja secar entre 70 a 80 °C para posteriormente en un crisol de grafito, fundirlo.
- El oro contenido en el crisol habrá cambiado su color marrón oscuro por el color amarillo característico del oro fino.



Foto 20. Realizando los ataques para la disolución de las impurezas

b. Disolución con agua regia.

En este caso se trata de disolver el oro, junto con otros metales que puedan contener, separarlo por filtración de los metales que no se disuelven, como por ejemplo la plata y, finalmente, se precipita selectivamente solo el oro quedando el resto de metales en solución.

El principal inconveniente que se puede presentar es la plata, si este sobrepasa determinados porcentajes, se queda adherida al oro, formando una barrera entre el ácido y el oro que impide que el agua regia ataque a éste último.

A continuación se pasa a describir esta disolución:

- El oro a afinar, previamente convertido en granalla, se coloca en un material de vidrio, se añade agua regia.
- Se deja que el ataque se inicie en frío, primero será lento, irá aumentando en intensidad y finalmente irá disminuyendo.
- Se coloca en la plancha de ataque.
- Se decanta la solución a otro recipiente para separarla de la plata insoluble que haya podido formarse.
- Se lava el primer recipiente con agua destilada previamente calentada para recoger los restos de agua regia que quedan y esta agua de lavado se incorpora a la solución de agua regia, dejando la plata aparte.
- La solución que contiene el nuevo recipiente, se coloca nuevamente en la plancha de ataque y se deja evaporar hasta que quede reducida a un tercio.
- Se agrega ácido clorhídrico igual a la cantidad inicial de agua regia, se irá añadiendo lentamente pare evitar salpicaduras.
- Una vez añadido todo el ácido clorhídrico, se deja evaporar hasta que el liquido tome una consistencia de jarabe.
- Una vez obtenido el jarabe se deja enfriar.
- Se añade ácido clorhídrico en la tercera parte del que se añadió anteriormente.
- Se diluye en tres veces su volumen de agua destilada.
- Se filtra y se lava el filtro con agua destilada que se añade al liquido filtrado.

3.5.1.5 Precipitación del Oro

- A la solución obtenida anteriormente se la calienta a 80°C para en seguida precipitar el oro.
- Adicionar lentamente una solución saturada de bisulfito de sodio y agitar la solución para acelerar la reacción.

- Verificar si la precipitación ha sido completa, para ello se deja sedimentar unos minutos y realizamos la prueba de Púrpura de Cassius (anexo 4).

3.5.1.6 Sedimentado, decantado

El oro precipitado se deja sedimentarse, la solución ya sin oro, se filtra antes de ser depositado en un recipiente y enfriar. Cuando la solución está suficientemente fría (60°C), se procede a retirar la solución, cuidando que el precipitado depositado en el fondo del tanque no sea movido.

3.5.1.7 Filtración y lavado del Precipitado

El precipitado se filtra sin dejar de enfriar del todo y se lava en el mismo filtro con agua destilada caliente hasta eliminar los restos de bisulfito de sodio.

Verter el precipitado a un recipiente, adicionar ácido nítrico y hervir por 5 minutos, luego lavar con abundante agua caliente.

Adicionar solución de hidróxido de amonio 1:1, hervir por 10 minutos y lavar por decantación con abundante agua.

El precipitado es lavado con agua corriente hasta que el pH de la solución de lavado sea similar al pH del agua, luego se procede a filtrar para eliminar la mayor cantidad de agua posible.

3.5.1.8 Secado

El oro precipitado es retirado del filtro y puesto en bandejas de vidrio templado. Se realiza el secado en una mufla a 300 °C por espacio de 3 horas.

3.5.1.9 Fundición y muestreo

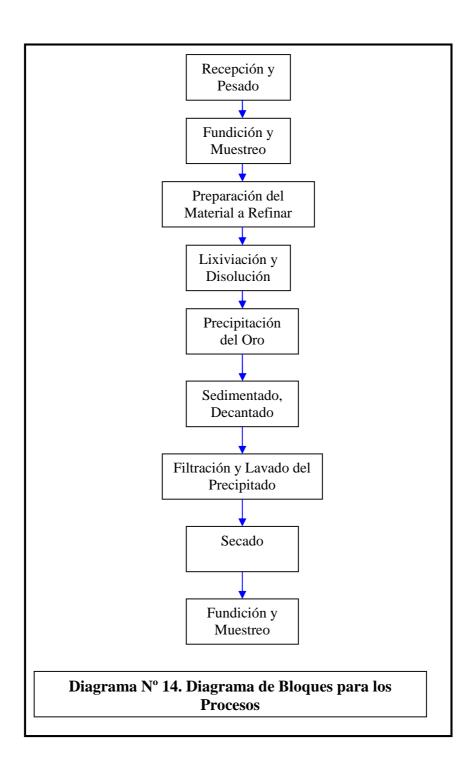
El precipitado es colocado conjuntamente con la masa fundente en un crisol de grafito, cuando el oro alcanza el punto de fusión estará listo para ser colado. El oro es muestreado durante la fundición, el mismo que es enviado al laboratorio para comprobar su pureza. El material fundido es pesado y registrado.

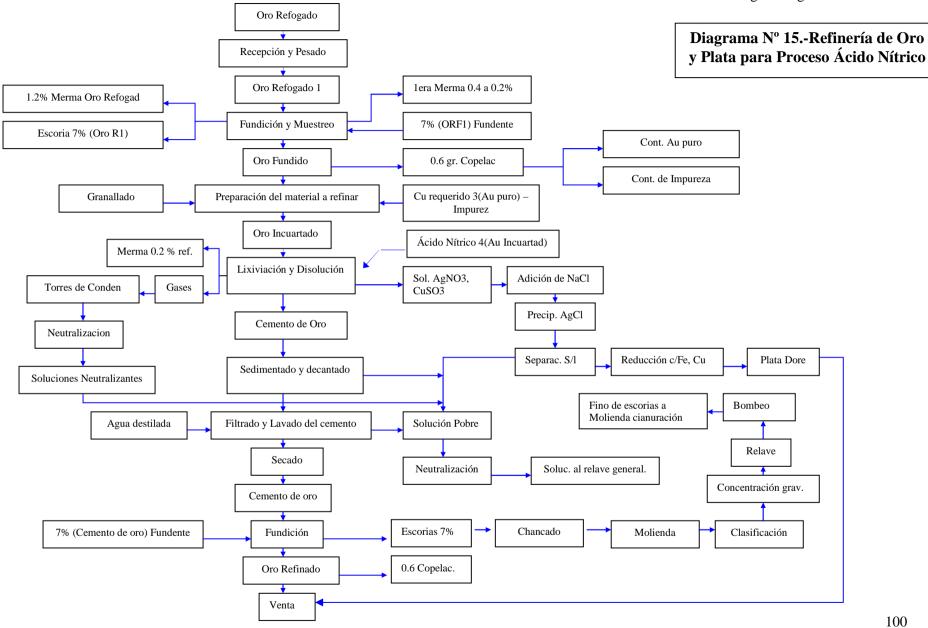
3.5.2 Diferencia de Procesos entre los Métodos seleccionados.

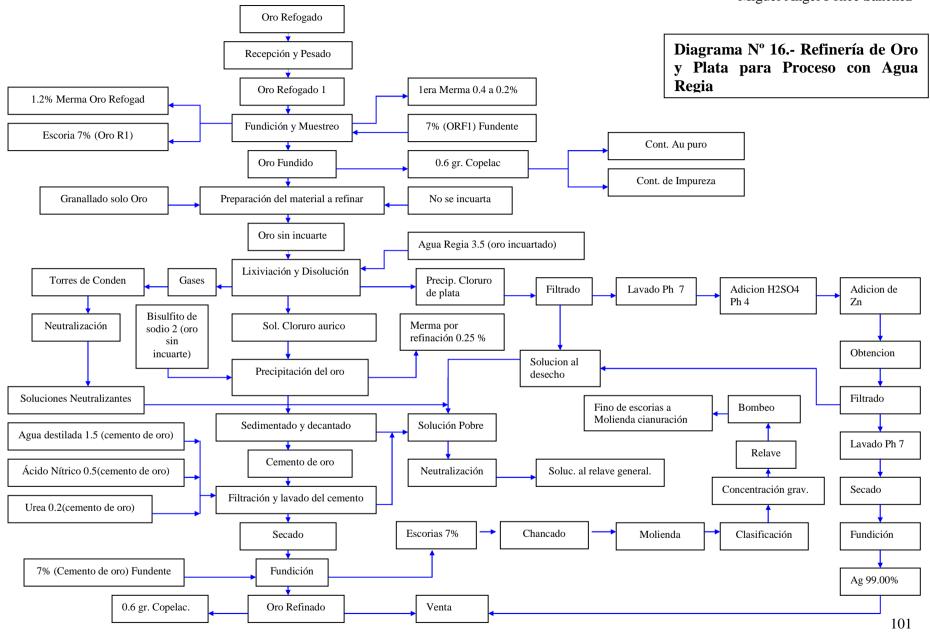
En el Tabla Nº 15 se muestra las diferencias que existen para cada método a refinar la diferencia mas resaltante:

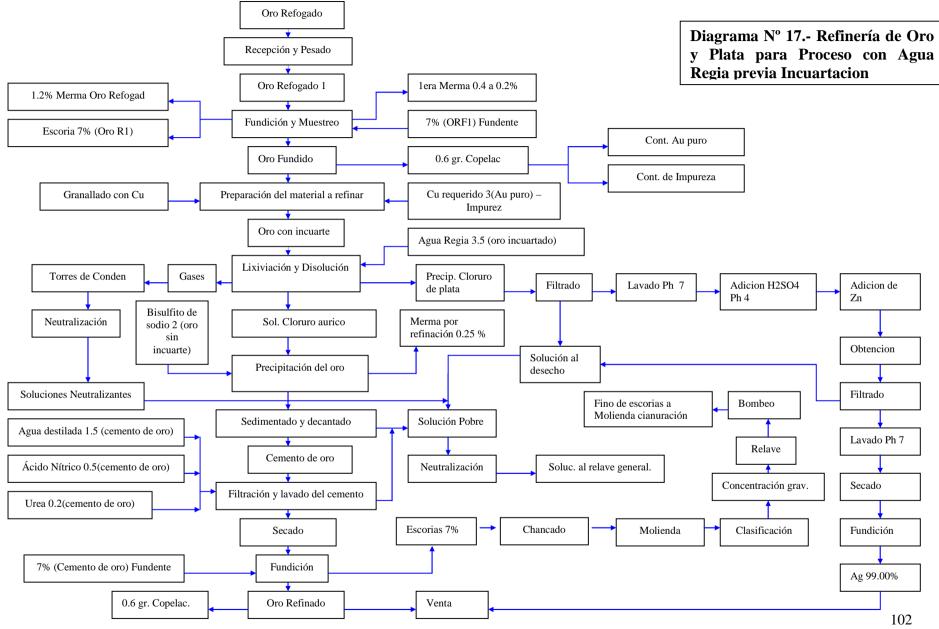
- Es la incuartación en los métodos a excepción del Proceso con Agua Regia, que no ha sido necesario incuartarlo, considerando que la es aceptable para un ataque directo con agua regia

- El Proceso con Acido Nítrico que no requiere precipitación selectiva del oro ya que en este proceso el oro nunca es disuelto.









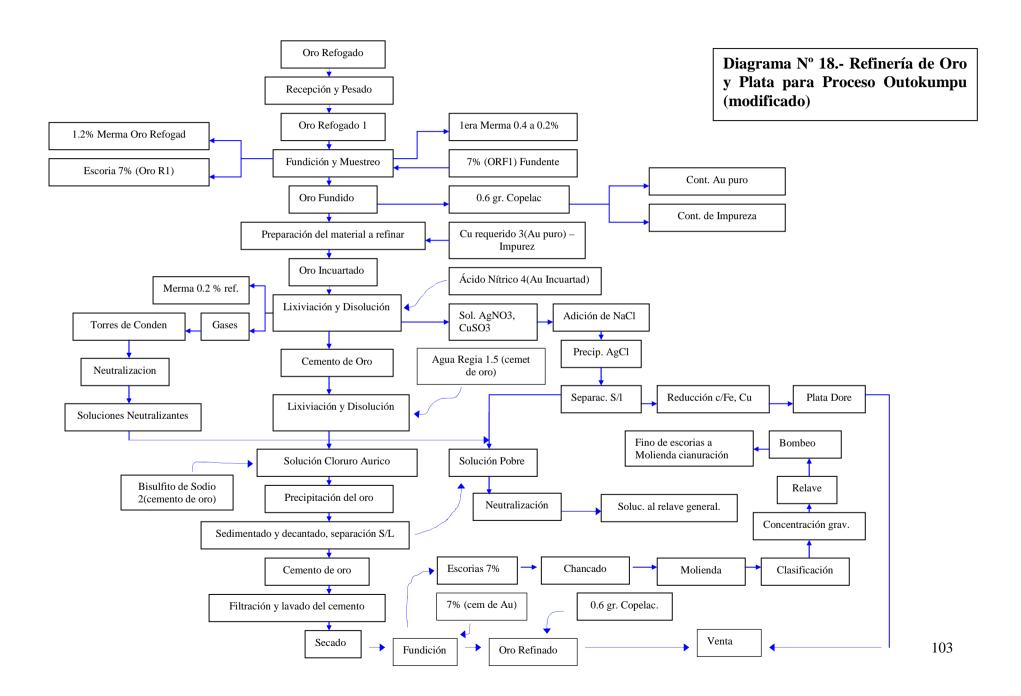


Tabla Nº 15. Diferencias de Procesos en los Métodos seleccionados

| METADO | PROCESO | | | | | | | | |
|----------------------------|---------------------|----------------------------|-----------|--------------------------------------|--------------------------------|--------------------------|---|-----------|-------------------------|
| METODO | Recepción Pesado | Fundición y Muestreo | _ | n del Material efinar Incuarte | Lixiviación y disolución | Precipitación del oro | Filtración y lavado del precipitado | Secado | Fundición y Muestreo |
| Acido Nítrico | Requerido | Requerido | Requerido | Requerido | Requerido | No requerido | Requerido | Requerido | Requerido |
| Agua Regia | Requerido | Requerido | Requerido | No requerido | Requerido | Requerido | Requerido | Requerido | Requerido |
| Agua Regia con Incuarte | Requerido | Requerido | Requerido | Requerido | Requerido | Requerido | Requerido | Requerido | Requerido |
| Outokumpu Modificado | Requerido | Requerido | Requerido | Requerido | Requerido | Requerido | Requerido | Requerido | Requerido |

Fuente: Elaboración propia.

3.5.3 Control de Calidad

Los Controles de Calidad que se hacen en estas evaluaciones son:

- Determinación de la ley inicial de oro en el material aurífero por copelación.
- Determinación vía Microscopia electrónica de impurezas en el material aurífero semi-cuantitativo.
- Determinación de la ley de oro final en cada método realizado por copelación.
- Determinación cualitativa de oro en las diferentes etapas de la refinación de oro, por el método de púrpura de Cassius.

3.5.3.1 Análisis del oro.

Para determinar la ley inicial de oro se ha usado Ensayos por Copelación, se han tomado como referencia la norma NTP-ISO 11426, el cual se adjunta como Anexo 5. a este trabajo.

3.5.3.2 Microscopía Electrónica

Se han hecho uso de los laboratorios Microscopía Electrónica de la UNSA. La utilidad de esta prueba radica en que puede proporcionar semi-cuantitativamente la presencia de otros metales en nuestro mineral problema, el uso de este análisis permite definir las recuperaciones de otros metales preciosos, pero en nuestro mineral problema no hay estos otros metales preciosos.

Tabla 16.- Muestra las composiciones en % de impurezas del Oro refogado de Benditani – Carabaya tomados en un punto oscuro de la muestra de oro.

| Elemento | Wt | At % |
|----------|------|-------|
| | % | |
| О | 28.2 | 43.63 |
| Na | 1.51 | 1.63 |
| Al | 20.5 | 18.78 |
| Si | 25.6 | 22.53 |
| K | 3.86 | 2.44 |
| Ca | 11.1 | 6.87 |
| Fe | 9.29 | 4.12 |
| Total | 100 | 100 |

Cuando recurrimos a la Microscopia Electrónica de la UNSA.

Primero hicimos un barrido de las zonas oscuras, el equipo encontró estos elementos químicos como impurezas, lo que tenemos como datos son sus porcentajes en peso y área del punto oscuro estudiado. Zona A.

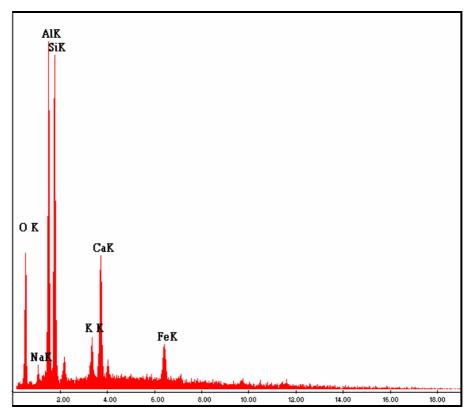


Grafico 3.- Muestra en forma de picos las concentraciones de Impurezas del Oro Refogado de Benditani – Carabaya. CENTRO DE MICROSCOPIA ELECTRONICA - UNSA

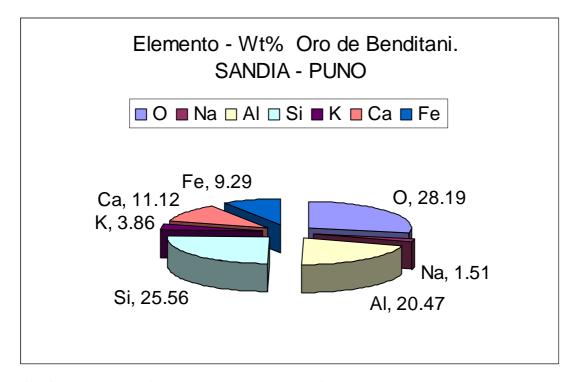


Grafico 3.1 Punto Oscuro de la muestra de Oro de Benditani. Elemento – Wt%

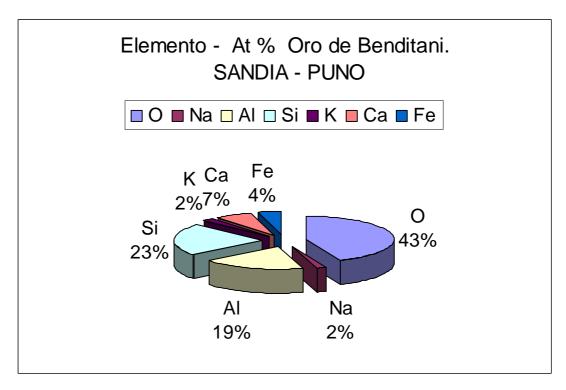


Grafico 3.2 Punto Oscuro de la muestra de Oro de Benditani. Elemento – At%

Tabla 17.- Muestra las composiciones en % de los elementos químicos presentes en la muestra de Oro refogado de Benditani – Carabaya tomados en forma global en la muestra de oro.

| Elemento | Wt % | At % |
|----------|-------|--------|
| 0 | 3.520 | 27.960 |
| Na | 0.200 | 1.100 |
| Mg | 0.150 | 0.770 |
| Al | 0.340 | 1.610 |
| Si | 1.540 | 7.000 |
| Fe | 0.000 | 0.000 |
| Ag | 1.280 | 1.510 |
| Au | 92.97 | 60.06 |
| Total | 100 | 100 |

Segundo. Después hicimos un barrido total de la muestra de oro de Benditani y encontramos la composición total de la muestra, podemos apreciar los cuadros y las graficas para su mejor comprensión del estudio.

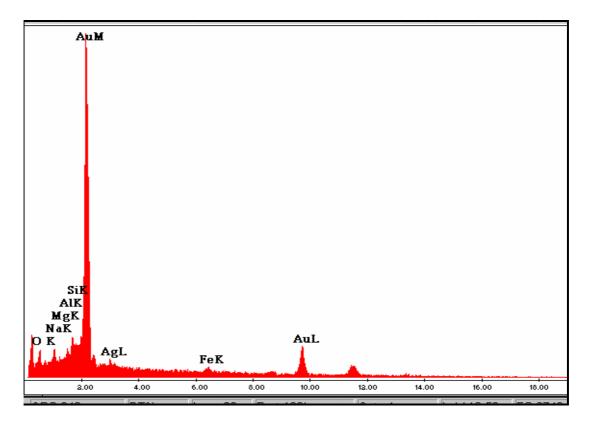


Grafico 4.- Muestra en forma de picos las concentraciones de los elementos químicos que conforman el Oro Refogado de Benditani – Carabaya. CENTRO DE MICROSCOPIA ELECTRONICA - UNSA

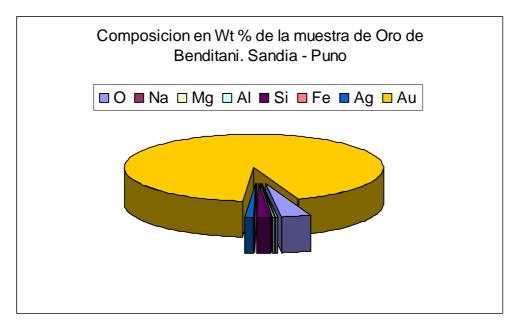


Grafico 4.1 Muestra completa del Oro de Benditani. Elemento – Wt%

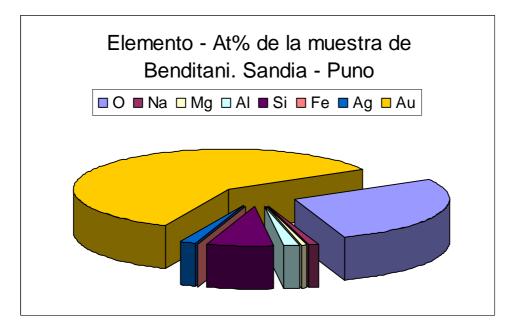


Grafico 4.2 Muestra completa del Oro de Benditani. Elemento – At%

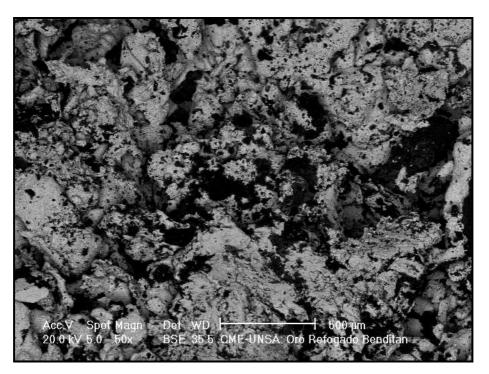


Foto Nº 21. Zona de barrido B



Foto Nº 22. Haciendo el barrido en el oro de Benditani

3.6 Variables en la Refinación de Oro

En la evaluación algunas variables se consideran constantes, estas aparentemente pudieran tener poca influencia en la obtención de los resultados.

Dentro de las variables que usualmente se consideran están: la concentración del reactivo disolvente, la temperatura, el tiempo, costo final de refinación, pureza final alcanzada.

3.6.1 Variables Dependientes

Son aquellas variables que describen los resultados de un proceso, estas son:

3.6.1.1 Costo de Refinación

Esta es una variable que nos establecerá el precio por gramo refinado, es posible obtener un método económico, pero su uso futuro es el que determina que tan bueno o malo resulta, se podría dar el caso que hay usarlo en joyería de exportación, con una ley baja (por ejemplo: 99% de pureza final), pero a precio relativamente bajo respecto a los otros métodos, simplemente se desecha este por no poseer una buena ley final de oro refinado

3.6.1.2 Pureza Alcanzada

Variable esta que define la calidad del material refinado, dependiendo de la pureza que alcancemos en nuestra refinación, podemos orientar el uso final que se puede dar, dentro de la joyería nacional, es

posible trabajar con márgenes de ley, en tanto que para joyería de exportación estos márgenes deben de ser fijos, quiere decir que se debe trabajar con leyes estables.

Para la determinación de nuestros parámetros y variables operacionales, tomamos en cuenta la exigencia del mercado en cuanto al mineral refinado.

3.6.1.3 Eficiencia de Recuperación

La eficiencia de recuperación esta determinado por la relación del peso final de oro obtenido sobre el peso inicial de oro a refinar expresado en porcentaje, cabe mencionar que para esta eficiencia se considera el peso después de la primera fundición, puesto que en esta etapa hay una primera merma que es descontada al cliente.

3.6.2 Variables Independientes

Es una variable de proceso que puede tomar valores independientemente de las otras variables, en nuestra evaluación hemos considerado:

3.6.2.1. Concentración de los reactivos.

Para el ataque con ácido nítrico se utilizan concentraciones concentradas de este reactivo, desde un primer momento.

El ataque con agua regia también se realiza con una concentración concentrada.

En la precipitación con bisulfito de sodio esta se efectúa con una solución saturada.

3.6.2.2 Temperatura

La temperatura es una variable que determina el potencial químico y la actividad de un sólido en contacto con la fase liquida; la temperatura de trabajo fluctúa entre los 70 a 80°C.

3.6.2.3 Tiempo

El efecto de esta variable esta relacionado principalmente con la temperatura de disolución, uno de los factores que inciden en esta variable es el tamaño de la granalla.

CAPITULO IV ANALISIS E INTERPRETACIÓN DE LOS RESULTADOS

4.1 Balance de Materia

4.1.1 Consideraciones previas

Se parte de un material inicial de 1245 gr., la cantidad de oro para cada método es como sigue:

- Proceso con ácido Nítrico: 311 gr

- Proceso con agua regia: 311 gr.

- Proceso son agua regia previa incuartación: 311 gr

- Proceso Outokumpu modificado: 311 gr

El balance de masa se hará para cada método seleccionado.

4.1.2 Balance de materia en los procesos de refinación.

Sabiendo que todo lo que entra sale tenemos:

INGRESA = SALE

A continuación hacemos un balance de masa para cada método:

4.1.2.1 Proceso con Ácido Nítrico.

Con la Incuartación se baja la ley del bullion de oro, aleación incuartada ≤ 30 %

a. Recepción, pesado

Tenemos un material inicial con 311 gr. de oro

| INGRESA | Resultados |
|---------------|------------|
| Oro Refogado | 311.00 gr. |
| Total ingresa | 311.00 gr. |
| SALE | |
| Oro Refogado | 311.00 gr. |
| Total sale | 311.00 gr. |

b. Fundición y muestreo.

Según la variedad de oro que existen, se considera una primera merma que puede variar desde un 0.4 a 2%, para el caso de Benditani se tiene una merma de 1.2%, representado en la mayoría de casos por silicatos y aluminatos. También consideramos una perdida por muestra de 0.6 gr.

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|--------------------------------------|--------|----------------------------|------------|
| Oro Refogado | | | 311.00 gr. |
| Fundente I | 79 | 7%(311.00) | 21.77 gr. |
| Total ingresa | | 311.00 + 21.77 | 332.77 gr. |
| SALE | | | |
| Merma | 1.20% | (1.20%)(311.00) | 3.73 gr. |
| Oro Fundido I | | 311.00 – 3.73 | 307.27 gr. |
| Escoria = Fundente I | | | 21.77 gr. |
| Muestra (Minero Metalurgica Andina) | 0.9482 | Para Copelación Inicial | 0.60 gr. |
| Total sale = Oro Fundido II | | 307.27 - 0.60 | 306.67 gr. |

c. Preparación del material a refinar

En esta etapa realizamos una incuartación con cobre o plata, para este caso se ha optado por el cobre. "Se Incuarta con Cobre"

Según datos de laboratorio nuestra ley inicial es de: 0.9482

Precisamos que los metales que acompañan al oro estén comprendidos entre las 250 milésimas y las 285 milésimas

Entonces la cantidad de material que agregaremos será:

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|------------------------------------|------------|-----------------|-------------|
| Oro fundido II | | | 306.67 gr. |
| Contenido de oro ley = Ley Inicial | 0.9482 | 306.67 * 0.9482 | 290.78 gr. |
| Contenido de impurezas ley | 0.0518 | 306.67 * 0.0518 | 15.89 gr. |
| Cobre requerido | 872.34 gr. | 290.78 * 3 | |
| Cantidad neta requerida | 856.46 gr. | 872.34 – 15.89 | |
| Total ingresa | | 306.67 + 856.46 | 1163.13 gr. |
| SALE | | | |
| Oro Incuartado | | | 1163.13 gr. |
| Total sale = Oro Incuartado | | | 1163.13 gr. |

d. Lixiviación y disolución.

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|---|-------|-------------------|-------------|
| Oro Incuartado | | | 1163.13 gr. |
| Acido Nítrico 4 partes | | 1163.13 * 4 | 4652.52 gr. |
| Total ingresa | | 1163.13 + 4652.52 | 5815.65 gr. |
| SALE | | | |
| Cemento de oro I = Contenido de Oro Ley | | | 290.78 gr. |
| Nitratos de Ag, Cu, elementos comunes | | | 872.35 gr. |
| Merma por refinación | 0.20% | 290.78 * 0.20% | 0.58 gr. |
| Total sale | | 290.78 – 0.58 | 290.20 gr. |

Reacciones:

$$6Ag + 8HNO3 \rightarrow 4H2O + 6AgNO3 + 2NO \uparrow$$

$$2Cu + 8HNO3 \rightarrow 4H2O + 3Cu(NO3)2 + 2NO\uparrow$$

Plata y el Cobre forman respectivamente nitratos solubles.

e. Sedimentado, decantado

| INGRESA | Resultados |
|-------------------|------------|
| Cemento de oro II | 290.20 gr. |
| Total ingresa | 290.20 gr. |
| SALE | |
| Cemento de oro II | 290.20 gr. |
| Total sale | 290.20 gr. |

f. Filtración y lavado del cemento

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|---------------------------------------|------------|-----------------|------------|
| Cemento de oro II | | | 290.20 gr. |
| Agua destilada | 1.5 partes | 290.20 * 1.5 | 435.30 gr. |
| Total Ingresa | | 290.20 + 435.30 | 725.50 gr. |
| SALE | | | |
| Cemento de oro II | | | 290.20 gr. |
| Agua destilada | | | 435.30 gr. |
| Total sale = Cemento de oro II | | | 290.20 gr. |

g. Secado

| INGRESA | Resultados |
|-------------------|------------|
| Cemento de oro II | 290.20 gr. |
| Total ingresa | 290.20 gr. |
| SALE | |
| Cemento de oro II | 290.20 gr. |
| Total sale | 290.20 gr. |

h. Fundición

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|--|--------|----------------------|------------|
| Cemento de oro II | | | 290.20 gr. |
| Fundentes II | 7% | 7%(290.20) | 20.31 gr. |
| Total ingresa | | 290.20 + 20.31 | 310.52 gr. |
| SALE | | | |
| Cemento de oro II | | | 290.20 gr. |
| Escoria = Fundente II | | | 20.31 gr. |
| Muestra de oro (Minero Metalurgica | | Ley Copelación Final | |
| Andina) | 0.9903 | | 0.60 gr. |
| Total sale = Cemento de oro III | | | 289.60 gr. |

Eficiencia = (Cemento de oro III) / (Cemento de oro I) = 0.9959 = 99.59 %

4.1.2.2 Proceso con Agua Regia

En este caso procederemos a realizar la refinación del oro sin necesidad de incuartar, solo se realiza el granallado y efectuamos la precipitación del oro, uno de los inconvenientes que surgieron en este proceso fue el de la formación de cloruro de plata que retardo en gran medida este proceso.

Agua regia = 1HNO3 + 3HC1

El uso de agua regia esta estrictamente limitada al bullion de muy alto grado donde la plata no ascienda a mas de 5-8 % o donde el bullion contiene suficiente cobre para exponerlo al ataque a pesar de la plata presente

En el oro de Benditani hay:

| Elemento | О | Na | Mg | Al | Si | Ag | Au |
|----------|------|------|------|------|------|------|-------|
| % Peso | 3.52 | 0.20 | 0.15 | 0.34 | 1.54 | 1.28 | 92.97 |

a. Recepción, pesado

| INGRESA | Resultados |
|---------------|------------|
| Oro Refogado | 311.00 gr. |
| Total ingresa | 311.00 gr. |
| SALE | |
| Oro Refogado | 311.00 gr. |
| Total sale | 311.00 gr. |

b. Fundición y muestreo.

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|-----------------------------------|--------|--------------------|------------|
| Oro Refogado | | | 311.00 gr. |
| Fundente I | 7% | 7%(311.00) | 21.77 gr. |
| Total ingresa | | 311.00 + 21.77 | 332.77 gr. |
| SALE | | | |
| Merma 1.2% | 1.20% | 1.20% * 311.00 | 3.73 gr. |
| Oro Fundido I | | 311.00 – 3.73 | 307.27 gr. |
| Escoria = Fundente I | | | 21.77 gr. |
| Muestra Minero Metalurgico Andina | 0.9482 | Copelación Inicial | 0.60 gr. |
| Total sale = Oro Fundido II | | | 306.67 gr. |

c. Preparación del material a refinar

| INGRESA | Resul | ltados |
|------------------------------------|-------|------------|
| Oro fundido II | 3 | 306.67 gr. |
| Total ingresa | 3 | 306.67 gr. |
| SALE | | |
| Oro granallado = Oro Fundido II | 3 | 306.67 gr. |
| Total sale = Oro Fundido II | 3 | 306.67 gr. |

[&]quot;Se granalla solo oro fundido II"

d. Lixiviación y disolución

| INGRESA | Operaciones | Resultados |
|---------------------------------|-------------------|-------------|
| Oro granallado = Oro Fundido II | | 306.67 gr. |
| Agua regia 3.5 partes | 306.67 * 3.5 | 1073.34 gr. |
| Total ingresa | 306.67 + 1073.34 | 1380.01 gr. |
| SALE | | |
| Cloruro de plata (sedimentado) | (Secado y Pesado) | 15.89 gr. |
| Cloruro de oro (solución) | | 1364.12 gr. |
| Total sale | | 1380.01 gr. |

Después de la Rx Química se ha completado los licores son dejados sedimentados durante varias horas y la solución sobrenadante es sifoneada quedando como sedimento el cloruro de plata

e. Precipitación del oro

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|---------------------------------------|-------|------------------|-------------|
| Cloruro de oro (solucion) | | | 1364.12 gr. |
| Bisulfito de sodio 2 partes | | 2 * 306.67 | 613.34 gr. |
| Total ingresa | | 1364.12 + 613.34 | 1977.46 gr. |
| SALE | | | |
| Cemento de oro I | | | 290.78 gr. |
| Solución gastada | | 1977.46 – 290.78 | 1686.67 gr. |
| Merma por refinación | 0.25% | 0.25% * 290.78 | 0.73 gr. |
| Total sale = Cemento de oro II | | 290.78 – 0.73 | 290.06 gr. |

f. Sedimentado, decantado

| INGRESA | Resultados |
|---------------------------------------|------------|
| Cemento de oro II | 290.06 gr. |
| Total ingresa | 290.06 gr. |
| SALE | |
| Cemento de oro II | 290.06 gr. |
| Total sale = Cemento de oro II | 290.06 gr. |

g. Filtración y lavado del cemento

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|-------------------|------------|--------------|------------|
| Cemento de oro II | | | 290.06 gr. |
| Agua destilada | 1.5 partes | 290.06 * 1.5 | 435.08 gr. |
| Acido Nítrico | 0.5 partes | 290.06 * 0.5 | 145.03 gr. |

| Urea | 0.2 partes | 290.06 * 0.2 | 58.01 gr. |
|--------------------------------------|------------|--------------------------|------------|
| Total Ingresa | | 290.06 + 435.08 + 145.03 | 870.17 gr. |
| SALE | | | |
| Cemento de oro II | | | 290.06 gr. |
| Agua destilada | 1.5 partes | 290.06 * 1.5 | 435.08 gr. |
| Urea | 0.2 partes | 290.06 * 0.2 | 58.01 gr. |
| Total sale =Cemento de oro II | | | 290.06 gr. |

i. Secado

| INGRESA | Resultados | |
|---------------------------------------|------------|--|
| Cemento de oro II | 290.06 gr. | |
| Total ingresa | 290.06 gr. | |
| SALE | | |
| Cemento de oro II | 290.06 gr. | |
| Total sale = Cemento de Oro II | 290.06 gr. | |

i. Fundición

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|--|--------|-------------------------|------------|
| Cemento de oro II | | | 290.06 gr. |
| Fundentes II | 7% | | 20.30 gr. |
| Total ingresa | | 290.06 + 20.30 | 310.36 gr. |
| SALE | | | |
| Cemento de oro II | | | 290.06 gr. |
| Escoria = Fundentes II | | | 20.30 gr. |
| Muestra de oro Minero Metalurgico Andina | 0.9993 | ley Final de Copelacion | 0.60 gr. |
| Total sale = Cemento de oro III | | | 289.46 gr. |

 $Eficiencia = (Cemento\ de\ oro\ III)\ /\ (Cemento\ de\ oro\ I) = 289.46\ /\ 290.78 = 0.9954 = 99.54\ \%$

4.1.2.3 Proceso con agua regia previa incuartación

a. Recepción, pesado

| INGRESA | Resultados |
|---------------|------------|
| Oro Refogado | 311.00 gr. |
| Total ingresa | 311.00 gr. |
| SALE | |
| Oro Refogado | 311.00 gr. |
| Total sale | 311.00 gr. |

b. Fundición y Muestreo

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|------------------------------------|--------|-------------------------|------------|
| Oro Erogado | | | 311.00 gr. |
| Fundente I | 7% | 7% * 311.00 | 21.77 gr. |
| Total ingresa | | | 332.77 gr. |
| SALE | | | |
| Merma 1.2% | 1.20% | | 3.73 gr. |
| Oro Fundido I | | | 307.27 gr. |
| Escoria = Fundente I | | | 21.77 gr. |
| Muestra Minero Metalurgica Andina | 0.9482 | Para Copelación inicial | 0.60 gr. |
| Total sale = Oro Fundido II | | | 306.67 gr. |

c. Preparación del material a refinar

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|---|-----------|-----------------|-------------|
| Oro fundido II | | | 306.67 gr. |
| Contenido de oro ley = Cemento de oro I | 0.9482 | 306.67 * 0.9482 | 290.78 gr. |
| Contenido de impurezas ley | 0.0518 | 306.67 * 0.0518 | 15.89 gr. |
| Cobre requerido | 872.34779 | | |
| Cantidad neta requerida | 856.46 | 872.347 – 15.89 | |
| Total ingresa | | 306.67 + 856.46 | 1163.13 gr. |
| SALE | | | |
| Oro Encuartado | | | 1163.13 gr. |
| Total sale = Oro Incuartado | | | 1163.13 gr. |

[&]quot;Se Incuarta con Cobre"

d. Lixiviación y disolución

| INGRESA | Operaciones | Resultados |
|--|-------------------|-------------|
| Oro incuartado | 306.67 + 856.46 | 1163.13 gr. |
| Acido Regia 3.5 partes | | 4070.96 gr. |
| Total ingresa | 1163.13 + 4070.96 | 5234.09 gr. |
| SALE | | |
| Cloruro de plata (sedimentado) | (secado y pesado) | 15.89 gr. |
| Cloruro de oro y nitratos de elementos comunes | 5234.09 – 15.89 | 5218.20 gr. |
| Total sale = Cloruro de oro y nitratos de elementos | | |
| comunes | | 5218.20 gr. |

e. Precipitación de oro

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|--|-------|------------------|-------------|
| Cloruro de oro y nitratos de elementos comunes | | | 5218.20 gr. |
| Bisulfito de sodio 2 partes | | 2 * 290.78 | 581.57 gr. |
| Total ingresa | | 5218.20 + 581.57 | 5799.77 gr. |
| SALE | | | |
| Cemento de oro I | | | 290.78 gr. |
| Solución gastada | | 5799.77 – 290.78 | 5508.98 gr. |
| Merma por refinación | 0.30% | 0.30% * 290.78 | 0.87 gr. |
| Total sale = Cemento de oro II | | 290.78 - 0.87 | 289.91 gr. |

f. Sedimentado, decantado

| INGRESA | Resultados |
|---------------------------------------|------------|
| Cemento de oro II | 289.91 gr. |
| Total ingresa | 289.91 gr. |
| SALE | |
| Cemento de oro II | 289.91 gr. |
| Total sale = Cemento de oro II | 289.91 gr. |

g. Filtración y lavado del cemento

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|---------------------------------------|-----|--------------|------------|
| Cemento de oro II | | | 289.91 gr. |
| Agua destilada | 1.5 | 1.5 * 289.91 | 434.87 gr. |
| Acido Nítrico | 0.5 | 0.5 * 289.91 | 144.96 gr. |
| Urea | 0.2 | 0.2 * 289.91 | 57.98 gr. |
| Total Ingresa | | | 869.73 gr. |
| SALE | | | |
| Cemento de oro II | | | 289.91 gr. |
| Agua destilada | | 1.5 * 289.91 | 434.87 gr. |
| Urea | | 0.2 * 289.91 | 57.98 gr. |
| Total sale = Cemento de oro II | | | 289.91 gr. |

h. Secado

| INGRESA | Resultados |
|-------------------|------------|
| Cemento de oro II | 289.91 gr. |
| Total ingresa | 289.91 gr. |
| SALE | |

| Cemento de oro II | 289.91 gr. |
|---------------------------------------|------------|
| Total sale = Cemento de oro II | 289.91 gr. |

h. Fundición

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|---|--------|----------------------|------------|
| Cemento de oro II | | | 289.91 gr. |
| Fundentes II | 7% | | 20.29 gr. |
| Total ingresa | | | 310.20 gr. |
| SALE | | | |
| Cemento de oro | | | 289.91 gr. |
| Escoria = Fundentes II | | | 20.29 gr. |
| Muestra de oro 0.6 Minero Metalurgica Andina | 0.9983 | Ley Copelación Final | 0.60 gr. |
| Total sale = Cemento de oro III | 0.5305 | | 289.31 gr. |

Eficiencia = (Cemento de oro III) / (Cemento de oro I) = 289.31 / 290.78 = 0.994 = 99.494 %

4.1.2.4 Proceso Outokumpu (modificado)

a. Recepción, pesado

| INGRESA | Resultados |
|---------------|------------|
| Oro Refogado | 311.00 gr. |
| Total ingresa | 311.00 gr. |
| SALE | |
| Oro Refogado | 311.00 gr. |
| Total sale | 311.00 gr. |

b. Fundición y muestreo.

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|------------------------------------|--------|---------------------------|------------|
| Oro Refogado | | | 311.00 gr. |
| Fundente I | 7% | 7% * 311.00 | 21.77 gr. |
| Total ingresa | | 311.00 + 21.77 | 332.77 gr. |
| SALE | | | |
| Merma 1.2% | 1.20% | 1.20% * 311.00 | 3.73 gr. |
| Oro Fundido I | | 311.00 – 3.73 | 307.27 gr. |
| Escoria = Fundente I | | | 21.77 gr. |
| Muestra Minero Metalurgica | | Ley de Copelación inicial | |
| Andina | 0.9482 | | 0.60 gr. |
| Total sale = Oro Fundido II | | | 306.67 gr. |

c. Preparación del material a refinar

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|----------------------------|------------|-----------------|-------------|
| Oro Fundido II | | | 306.67 gr. |
| Contenido de oro ley | 0.9482 | 306.67 * 0.9482 | 290.78 gr. |
| Contenido de impurezas ley | 0.0518 | 306.67 * 0.0518 | 15.89 gr. |
| Cobre requerido | 872.34 gr. | | |
| Cantidad neta requerida | 856.46 gr. | 872.34 – 15.89 | |
| SALE | | | |
| Oro Incuartado | | 856.46 + 306.67 | 1163.13 gr. |

[&]quot;Se granalla con Cobre"

d. Lixiviación y disolución Acido Nítrico

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|---------------------------------------|-------|-------------------|-------------|
| Oro incuartado | | | 1163.13 gr. |
| Acido Nítrico 4 partes | | 1163.13 * 4 | 4652.52 gr. |
| Total ingresa | | 1163.13 + 4652.52 | 5815.65 gr. |
| SALE | | | |
| Cemento de oro I | | | 290.78 gr. |
| Nitratos de elementos comunes | | 1163.13 – 290.78 | 872.35 gr. |
| Merma por refinación | 0.20% | 0.20% * 290.78 | 0.58 gr. |
| Total sale = Cemento de oro II | | | 290.20 gr. |

Reacciones:

$$6Ag + 8HNO3 \rightarrow 4H2O + 6AgNO3 + 2NO\uparrow$$

$$2Cu + 8HNO3 \rightarrow 4H2O + 3Cu(NO3)2 + 2NO\uparrow$$

Plata y el Cobre forman respectivamente nitratos solubles.

e. Lixiviación y disolución Agua regia

| INGRESA | Operaciones | Resultados |
|------------------------------------|-----------------|------------|
| Cemento de oro II | | 290.20 gr. |
| Agua regia 1.5 partes | 290.20 * 1.5 | 435.30 gr. |
| Total ingresa | 290.20 + 435.30 | 725.50 gr. |
| SALE | | |
| Cloruro de oro (Solución) | | 725.50 gr. |
| Total sale = Cloruro de oro | 290.20 + 435.30 | 725.50 gr. |

f. Precipitación de oro

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|--|-------|------------------|-------------|
| Cloruro de oro | | | 725.50 gr. |
| Bisulfito de sodio 2 partes | | 290.20 * 2 | 580.40 gr. |
| Total ingresa | | 725.50 + 580.40 | 1305.90 gr. |
| SALE | | | |
| Cemento de oro II | | | 290.20 gr. |
| Solución gastada | | 1305.90 – 290.20 | 1015.70 gr. |
| Merma por refinación | 0.15% | 0.15% * 290.20 | 0.44 gr. |
| Total sale = Cemento de oro III | | 290.20 - 0.44 | 289.77 gr. |

g. Sedimentado, decantado

| INGRESA | Resultados |
|--|------------|
| Cemento de oro III | 289.77 gr. |
| Total ingresa | 289.77 gr. |
| SALE | |
| Cemento de oro III | 289.77 gr. |
| Total sale = Cemento de oro III | 289.77 gr. |

h. Filtración y lavado del cemento

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|--|-----|--------------------------|------------|
| Cemento de oro III | | | 289.77 gr. |
| Agua destilada | 1.5 | 1.5 * 289.77 | 434.65 gr. |
| Acido Nítrico | 0.5 | 0.5 * 289.77 | 144.88 gr. |
| Urea | 0.2 | 0.2 * 289.77 | 57.95 gr. |
| Total Ingresa | | 289.77 + 434.65 + 144.88 | 869.30 gr. |
| SALE | | | |
| Cemento de oro III | | | 289.77 gr. |
| Agua destilada | | | 434.65 gr. |
| Urea | | | 57.95 gr. |
| Total sale = Cemento de oro III | | | 289.77 gr. |

Urea para neutralizar el exceso de Ácido Nítrico

i. Secado

| INGRESA | Resultados |
|--------------------|------------|
| Cemento de oro III | 289.77 gr. |
| Total ingresa | 289.77 gr. |
| SALE | |

| Cemento de oro III | 289.77 gr. |
|--|------------|
| Total sale = Cemento de oro III | 289.77 gr. |

j.- Fundición

| INGRESA | | Operaciones | Resultados |
|--|---------|-------------------------|------------|
| Cemento de oro III | | | 289.77 gr. |
| Fundentes II | 7% | | 20.28 gr. |
| Total ingresa | | | 310.05 gr. |
| SALE | | | |
| Cemento de oro | | | 289.77 gr. |
| Escoria = Fundentes II | | | 20.28 gr. |
| Muestra de oro Minero Metalurgica Andina | 0.9993. | Ley Final de copelacion | 0.60 gr. |
| Total sale = Cemento de oro IV | | | 289.17 gr. |

Eficiencia = (Cemento de Oro IV) / (Cemento de Oro I) = 289.17 / 290.78 = 0.9944 = 99.44 %

4.2. Expresión de Resultados

Uno de los objetivos de esta evaluación es el de las purezas alcanzadas, posteriormente de acuerdo al balance de materia, se encontraran los costos de refinación que es otro de los objetivos.

4.2.1. Pureza del Mineral Refinado

Tabla Nº 18. Pureza del Mineral Refinado

| Método | Peso Inicial | Ley inicial | Oro fundido | Oro Neto | Oro Refinado | Ley Obtenida | Eficiencia |
|-------------------------|-----------------|----------------|----------------|-------------|-----------------|-----------------|------------|
| Ácido Nítrico | 311.00 | 0.9482 | 306.67 | 290.78 | 289.60 | 0.9903 | 99.59% |
| Agua Regia | 311.00 | 0.9482 | 306.67 | 290.78 | 289.46 | 0.9993 | 99.54% |
| Agua Regia con Incuarte | 311.00 | 0.9482 | 306.67 | 290.78 | 289.31 | 0.9983 | 99.49% |
| Outokumpu | 311.00 | 0.9482 | 306.67 | 290.78 | 289.17 | 0.9993 | 99.44% |

4.2.2 Costo de Refinación

Estos costos están definidos por los costos operativos de cada método.

4.2.2.1 Costo de Refinación Proceso Acido Nítrico

Tabla Nº 19. Costo de insumos Proceso Ácido Nítrico

| Insumo | Cant. Requerida gr. | Costo x kilo S./ | Costo reactivos S./ |
|-----------------|---------------------|------------------|---------------------|
| Fundente | 42.08 | 3.5 | 0.15 |
| Cobre requerido | 856.46 | 0.5 | 0.43 |
| Acido Nítrico | 4652.52 | 1.5 | 6.98 |
| Agua destilada | 435.30 | 0.3 | 0.13 |
| Papel filtro | 1 | 0.3 | 0.30 |
| | S./ 7.98 | | |

Fuente: Elaboración propia.

Tabla Nº 20. Costos de Energía Proceso Ácido Nítrico

| Equipo | Veces usadas | Potencia kw | Tiempo Min. | Horas | Costo kw | Costo Total |
|-----------------------------|-----------------|----------------|----------------|-------|-------------|----------------|
| Horno eléctrico | 2 | 5 | 60.00 | 1.00 | 0.4 | 4.00 |
| Plancha de Ataque | 1 | 1 | 120.00 | 2.00 | 0.4 | 0.80 |
| Mufla | 1 | 1.5 | 180.00 | 3.00 | 0.4 | 1.80 |
| Extractor plancha de ataque | 1 | 0.74573 | 120.00 | 2.00 | 0.4 | 0.60 |
| Extractor horno eléctrico | 1 | 0.74573 | 60.00 | 1.00 | 0.4 | 0.30 |
| | | | | | TOTAL | S./ 7.49 |

Tabla Nº 21. Costo de personal Proceso Ácido Nítrico

| Cargo | Cantidad | Jornal diario S./ | Total |
|----------------|----------|-------------------|--------|
| Jefe refinería | 1 | 45 | 45.00 |
| Operario | 1 | 25 | 25.00 |
| | | TOTAL | S./ 70 |

Fuente: Elaboración propia.

Tabla Nº 22. Costo total Proceso Acido Nítrico

| COSTOS | Precio S./ |
|--------------------|------------|
| Costo insumos | 7.98 |
| Costo energía | 7.49 |
| Costo mano de obra | 70.00 |
| TOTAL | S./ 85.48 |

Fuente: Elaboración propia.

Tabla Nº 23. Costo de Mineral Refinado Proceso Acido Nítrico

| Costos S./ | Cantidad a Refinar gr. | Costo por gramo S./ |
|------------|------------------------|---------------------|
| 85.48 | 311.00 | 0.27 |

4.2.2.2 Costo de refinación Proceso con Agua Regia

Tabla N° 24. Costo de insumos Proceso con Agua Regia

| Insumo | Cant. Requerida gr. | Costo x kilo S./ | Costo reactivos S./ |
|--------------------|---------------------|------------------|---------------------|
| Fundente | 42.07 | 3.5 | 0.15 |
| Agua Regia | 1073.34 | 7.5 | 8.05 |
| Acido Nítrico | 145.03 | 1.5 | 0.22 |
| Bisulfito de sodio | 613.34 | 2 | 1.23 |
| Agua destilada | 435.08 | 0.3 | 0.13 |
| Papel filtro | 1 | 0.3 | 0.30 |
| Urea | 58.01 | 0.8 | 0.05 |
| | S./ 10.12 | | |

Tabla Nº 25. Costos de Energía Proceso con Agua Regia

| Equipo | Veces usadas | Potencia kw | Tiempo Min. | Horas | Costo kw | Costo Total |
|-----------------------------|-----------------|----------------|----------------|-------|-------------|----------------|
| Horno eléctrico | 2 | 5 | 60.00 | 1.00 | 0.4 | 4.00 |
| Plancha de Ataque | 1 | 1 | 120.00 | 2.00 | 0.4 | 0.80 |
| Mufla | 1 | 1.5 | 180.00 | 3.00 | 0.4 | 1.80 |
| Extractor plancha de ataque | 1 | 0.74573 | 120.00 | 2.00 | 0.4 | 0.60 |
| Extractor horno eléctrico | 1 | 0.74573 | 60.00 | 1.00 | 0.4 | 0.30 |
| | | | | | TOTAL | S./ 7.49 |

Tabla Nº 26. Costo de personal Proceso con Agua Regia

| Cargo | Cantidad | Jornal diario S./ | Total |
|----------------|----------|-------------------|--------|
| Jefe refinería | 1 | 45 | 45.00 |
| Operario | 1 | 25 | 25.00 |
| | | TOTAL | S./ 70 |

Fuente: Elaboración propia.

Tabla N^{o} 27. Costo total Proceso con Agua Regia

| COSTOS | Precio S./ |
|--------------------|------------|
| Costo insumos | 10.12 |
| Costo energía | 7.49 |
| Costo mano de obra | 70.00 |
| TOTAL | S./ 87.61 |

Fuente: Elaboración propia.

Tabla Nº 28. Costo de Mineral Refinado Proceso con Agua Regia

| Costos S./ | Cantidad a Refinar gr. | Costo por gramo S./ |
|------------|------------------------|---------------------|
| 87.61 | 311.00 | 0.28 |

4.2.2.3 Costo de Refinación Proceso con Agua Regia con Incuarte

Tabla Nº 29. Costo de insumos Proceso con Agua Regia con Incuarte

| Insumo | Cant. Requerida gr. | Costo x kilo S./ | Costo reactivos S./ |
|--------------------|---------------------|------------------|---------------------|
| Fundente | 42.09 | 3.5 | 0.15 |
| Agua Regia | 4070.96 | 7.5 | 30.53 |
| Acido Nítrico | 144.96 | 1.5 | 0.22 |
| Bisulfito de sodio | 581.57 | 2 | 1.16 |
| Agua destilada | 434.87 | 0.3 | 0.13 |
| Papel filtro | 1 | 0.3 | 0.30 |
| Urea | 57.98 | 0.8 | 0.05 |
| | S./ 32.54 | | |

Fuente: Elaboración propia.

Tabla Nº 30. Costos de Energía Proceso con Agua Regia con Incuarte

| Equipo | Veces usadas | Potencia kw | Tiempo Min. | Horas | Costo kw S./ | Costo Total S./ |
|-----------------------------|-----------------|----------------|----------------|-------|-----------------|--------------------|
| Horno eléctrico | 2 | 5 | 60.00 | 1.00 | 0.4 | 4.00 |
| Plancha de Ataque | 1 | 1 | 120.00 | 2.00 | 0.4 | 0.80 |
| Mufla | 1 | 1.5 | 180.00 | 3.00 | 0.4 | 1.80 |
| Extractor plancha de ataque | 1 | 0.74573 | 120.00 | 2.00 | 0.4 | 0.60 |
| Extractor horno eléctrico | 1 | 0.74573 | 60.00 | 1.00 | 0.4 | 0.30 |
| | | | | | TOTAL | S./ 7.49 |

Tabla Nº 31. Costo de personal Proceso con Agua Regia con Incuarte

| Cargo | Cantidad | Jornal diario S./ | Total |
|----------------|----------|-------------------|--------|
| Jefe refinería | 1 | 45 | 45.00 |
| Operario | 1 | 25 | 25.00 |
| | | TOTAL | S./ 70 |

Fuente: Elaboración propia.

Tabla Nº 32. Costo total Proceso con Agua Regia con Incuarte

| COSTOS | Precio S./ |
|--------------------|------------|
| Costo insumos | 32.54 |
| Costo energía | 7.49 |
| Costo mano de obra | 70.00 |
| TOTAL | S./ 110.03 |

Fuente: Elaboración propia.

Tabla Nº 33. Costo de Mineral Refinado Proceso con Agua Regia con Incuarte

| Costos S./ | Cantidad a Refinar gr. | Costo por gramo S./ |
|------------|------------------------|---------------------|
| 110.03 | 311.00 | 0.35 |

4.2.2.4 Costo de refinación Proceso Outokumpu Modificado

Tabla Nº 34. Costo de insumos Proceso Outokumpu modificado

| Insumo | Cant. Requerida gr. | Costo x kilo S./ | Costo reactivos S./ |
|--------------------|---------------------|------------------|---------------------|
| Fundente | 42.05 | 3.5 | 0.15 |
| Cobre requerido | 872.35 | 0.5 | 0.44 |
| Agua Regia | 435.30 | 7.5 | 3.26 |
| Acido Nítrico | 4652.52 | 1.5 | 6.98 |
| Bisulfito de sodio | 580.40 | 2 | 1.16 |
| Agua destilada | 434.65 | 0.3 | 0.13 |
| Papel filtro | 1 | 0.3 | 0.30 |
| Urea | 57.95 | 0.8 | 0.05 |
| | S./ 12.46 | | |

Fuente: Elaboración propia.

Tabla Nº 35. Costos de Energía Proceso Outokumpu modificado

| Equipo | Veces usadas | Potencia kw | Tiempo Min. | Horas | Costo kw S./ | Costo Total S./ |
|-----------------------------|-----------------|----------------|----------------|-------|-----------------|--------------------|
| Horno eléctrico | 2 | 5 | 60.00 | 1.00 | 0.4 | 4.00 |
| Plancha de Ataque | 1 | 1 | 140.00 | 2.33 | 0.4 | 0.93 |
| Mufla | 1 | 1.5 | 180.00 | 3.00 | 0.4 | 1.80 |
| Extractor plancha de ataque | 1 | 0.74573 | 140.00 | 2.33 | 0.4 | 0.70 |
| Extractor horno eléctrico | 1 | 0.74573 | 60.00 | 1.00 | 0.4 | 0.30 |
| | | | | | TOTAL | S./ 7.73 |

Tabla Nº 36. Costo de personal Proceso Outokumpu modificado

| Cargo | Cantidad | Jornal diario S./ | Total |
|----------------|----------|-------------------|--------|
| Jefe refinería | 1 | 45 | 45.00 |
| Operario | 1 | 25 | 25.00 |
| | | TOTAL | S./ 70 |

Fuente: Elaboración propia.

Tabla Nº 37. Costo total Proceso Outokumpu modificado

| COSTOS | Precio S./ |
|--------------------|------------|
| Costo insumos | 12.46 |
| Costo energía | 7.73 |
| Costo mano de obra | 70.00 |
| TOTAL | S./ 90.19 |

Fuente: Elaboración propia.

Tabla Nº 38 Costo de Mineral Refinado Proceso Outokumpu modificado

| Costos S./ | Cantidad a Refinar gr. | Costo por gramo S./ | |
|------------|------------------------|---------------------|--|
| 90.19 | 311.00 | 0.29 | |

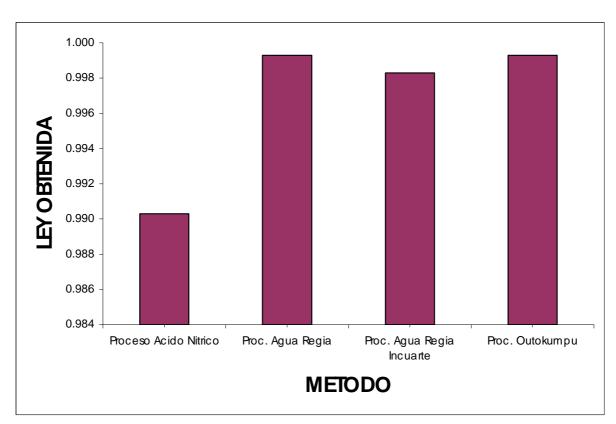
4.3 Resumen de Resultados obtenidos

4.3.1 Purezas Alcanzadas

Tabla Nº 39. Resumen de Purezas Alcanzadas en las Refinaciones

| Método | Ley Obtenida | |
|-------------------------|--------------|--|
| Acido Nítrico | 0.9903 | |
| Agua regia | 0.9993 | |
| Agua regia con Incuarte | 0.9983 | |
| Outokumpu | 0.9993 | |

Grafico Nº 5. Leyes Obtenidas según método

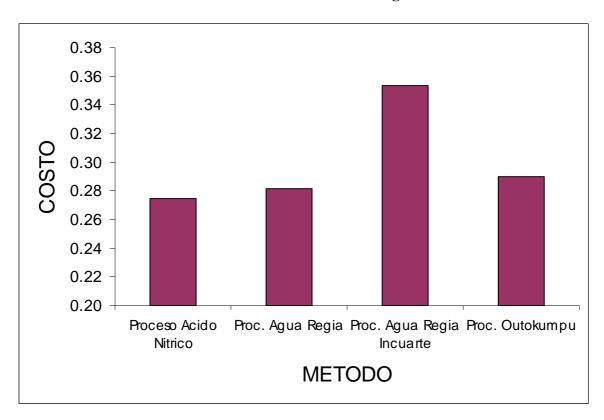


4.3.2 Resumen de Costos por Gramos

Tabla Nº 40. Resumen de Costo por Gramo

| Método | Costo por gramo S./ |
|-------------------------|---------------------|
| Ácido Nítrico | 0.27 |
| Agua Regia | 0.28 |
| Agua Regia con Incuarte | 0.35 |
| Outokumpu | 0.29 |

Grafico Nº 6. Costos de Refinación según Método



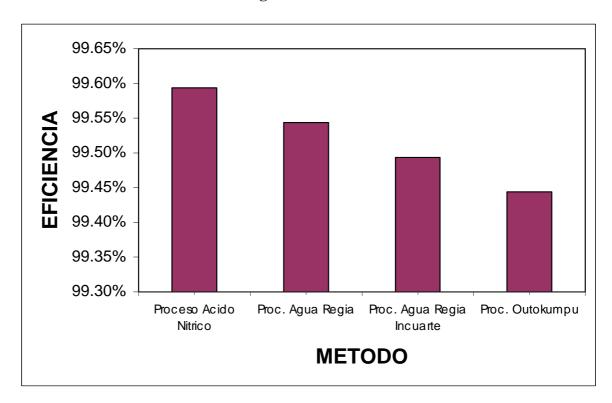
4.3.3 Eficiencias alcanzadas

Tabla Nº 41. Resumen de Eficiencias Alcanzadas

| Método | Eficiencia |
|-------------------------|------------|
| Ácido Nítrico | 99.59% |
| Agua Regia | 99.54% |
| Agua Regia con Incuarte | 99.49% |
| Outokumpu | 99.44% |

Fuente: Elaboración propia.

Grafico Nº 7. Eficiencia de Refinación según Método



4.4 Evaluación de Variables

4.4.1 Costos de Refinación

Se han evaluado los 4 métodos clásicos de refinación, se ha podido establecer costos de refinación para cada método, además de haber obtenido leyes finales buenas.

Para el caso de los costos, hemos podido verificar que el proceso mas económico es el del Acido Nítrico, su escaso consumo de otros reactivos frente a los demás lo hacen más rentable.

En el caso del Proceso con Agua Regia hay un ligero aumento en el costo debido esencialmente al consumo de otros reactivos

Para el caso del Proceso con Agua regia con Incuartación, el costo de refinación es considerablemente alto, esto debido al mayor consumo de agua regia para atacar el cobre de la incuartación.

Para el caso del Proceso Outokumpu modificado, el costo es ligeramente superior al del proceso con Acido Nítrico y Agua Regia, pero considerablemente inferior al del Agua Regia con Incuartación, el hecho radica en el menor consumo de agua regia, puesto que la primera lixiviación se realiza con ácido nítrico, que es mucho mas económico que el agua regia.

4.4.2 Leyes Finales

En general las leyes obtenidas nos permiten deducir que los métodos de refinación han cumplido su cometido, pero el factor que permite determinar el más óptimo es sin lugar a dudas la ley final de oro, es decir aquel que tenga mayor pureza final.

Para el caso del Proceso con Acido Nítrico la ley final, no nos permitirá poder considerar una posible exportación de oro refinado, lo mismo que no nos permitiría trabajar con aleaciones para joyería de exportación.

Para el caso del proceso con agua regia la ley final es muy buena, pero la única limitante que presenta este método es que solo se puede trabajar con leyes altas.

Para el caso del Proceso de Agua Regia con Incuartación, la presencia de cobre en el ataque con agua regia perjudica económicamente este proceso, por ser costoso este reactivo, la ley final ha sido afectada considerablemente también por la presencia de cobre, de consulta con algunos especialistas en refinación de oro; se ha concluido que este cobre solo se puede eliminar con electrodeposición conllevando ello a un sobrecosto de este proceso.

El Proceso Outokumpu Modificado tiene una ley por demás buena, comparada con el Proceso con Agua Regia, pero la ventaja de este método radica en que se puede tratar todo tipo de mineral.

4.4.3 Eficiencia de Recuperación

Definido como el grado de recuperación de oro en un proceso, este grado de eficiencia de recuperación disminuye de acuerdo a la complejidad del proceso, mientras mas etapas tenga el método ocurrirán mayores mermas dentro del proceso, para el calculo de las eficiencias se ha considerado el peso de oro fundido, puesto que el oro recién se considera dentro del proceso cuando la primera merma por fundición ya se ha dado y va por cuenta del cliente, este factor es influyente en relación a la tolerancia que podemos tener en una refinería es decir, existe normalmente una tolerancia por mermas en una refinería que es determinado de acuerdo a la experiencia de trabajo.

4.5 Posibilidades de Refinación según la variedad de Mineral de la Región Puno.

Tabla Nº 42. Variedades de oro en la Región Puno y Posibilidades de Refinación

| VARIEDAD | PROCEDENCIA | LEY % | MERMA % | PROCESO SUGERIDO |
|-----------------------|--------------------------|-------------|---------|--|
| Huaypetue | Madre de Dios | 98.8 – 99.0 | 0.3 | Agua Regia |
| Peñón de Oro | Sandia | 98.5 | 0.8 | Agua Regia |
| Arizona | Sandia | 98 | 0.6 | Agua Regia |
| Laminado | Sandia | 96 | 1.5 | Agua Regia, Outokumpu |
| Benditani | Carabaya | 94.5 | 1.2 | Agua Regia previa Incuartación, Outokumpu |
| Coasa | Carabaya | 95.5 | 1.4 | Agua Regia, Outokumpu |
| Colorado | Carabaya | 95 | 0.7 | Outokumpu |
| Pinaya | Lampa | 79.8 | 3.0 | Outokumpu |
| Rinconada verde | San Antonio de Putina | 92 | 1.0 | Agua regia previa Incuartación, Outokumpu |
| Rinconada Amarillo | San Antonio de Putina | 94 | 0.9 | Agua regia previa Incuartación, Outokumpu |
| Untuca | Sandia | 98 | 0.6 | Agua Regia |

4.6 Convalidación de la Hipótesis

Hemos podido cuantificar el costo de refinación para cada método, además de obtener leyes finales de refinación muy buenas, de las evaluaciones finales hemos encontrado un método de refinación con mayor adaptabilidad para diferentes leyes de mineral, es un método aún desconocido por pequeños mineros y algunos joyeros.

Las bondades técnicas del Proceso Outokumpu modificado, nos permiten buenas leyes finales, la bondad económica es que no es un método costoso respecto a los métodos de Acido Nítrico y Agua regia, pero si es económico respecto al del Agua Regia con Incuartación.

El aprovechamiento que se podría dar a este método, sería en primer lugar para cuando se presente el inconveniente del oro negro, se pude dar una solución rápida para este caso además para algunos joyeros, que podrían requerir de buenas leyes de mineral refinado, si es que hay posibilidades de exportación en joyería.

4.7 Especificaciones de los equipos

4.7.1 Horno Eléctrico

4.7.1.1 Características

- Aislamiento reforzado, resistente a la abrasión, diseñado para soportar cargas pesadas.
- Carcasa de acero pesado soporta los más exigentes requerimientos.
- La puerta es llenada con cemento refractario para prolongar su vida de servicio.
- Por seguridad, la puerta debe ser levantada ascendentemente; de tal manera que el lado caliente este lejos del operador.
- Los elementos de calentamiento envueltos en cemento refractario especial, ofrece larga vida de servicio, protección frente a materiales dañinos y golpes mecánicos.
- Los elementos de calentamiento son ubicados sobre los 4 lados de la cámara para máxima transferencia de calor y uniformidad de temperatura de la cámara.
- Control automático individual permite simultáneo monitoreo del punto seleccionado y de la temperatura actual.

- No requiere ningún adicional.

Ventajas con respecto al horno a gas:

- 1. atmósfera interna inerte (limpia).
- 2. no contaminante.
- 3. No contamina sonoramente (es totalmente silencioso)
- 4. Funciona con solo el accionamiento de la llave de encendido.
- 5. No acarrea ningún peligro de explosión.
- 6. Funciona correctamente en época inverna
- 7. La temperatura es totalmente homogénea.

4.7.1.2 Especificación Técnica Básica

Marca: ORL

Capacidad: 10 kg.

Control de temperatura electrónico digital automático.

Corriente: 220 V, 50 hz

Consumo: 5 Kw

Amperaje: 22 A

Rango de temperatura 150 hasta 1260°C

4.7.2 Mufla de secado

4.7.2.1 Características

- Monitoreo del aire fresco con alarma acústica e interrupción automática del calentamiento.
- Turbina de aire de alta capacidad.
- Fácil cambio del cartucho de aire fresco.
- Dispositivo de seguridad de temperatura Cl. 2.
- Interfase de comunicación e impresora RS232 para el software APT-COM
- Posibilidad de calibración y validación.

4.7.2.2 Especificación Técnica Básica

Marca: ORL

Capacidad: 10 kg..

Rango de Temperatura: 5°C sobre la Temperatura ambiente a 400°C

Timer: 0 a 99 horas 59 minutos

Uniformidad: $+1,5 \text{ a } (70^{\circ}\text{C}); +2,5 \text{ a } (150^{\circ}\text{C})$

Fuente de Energía: 230V +10%; 50/60Hz.

Incluye: 02 bandejas

Potencia: 1.5 Kw.

4.7.3 Plancha de Ataque

4.7.3.1 Características

- Plato de cerámica sólido de fácil limpieza, resistente a ácidos y álcalis.

Miguel Ángel Ponce Sánchez

- Permanece plano a altas temperaturas asegurando máxima transferencia de calor.

- Sostenedor de varilla integrado acomoda varillas de 1.3 cm de diámetro.

- Cuerpo robusto de aluminio fundido provee estabilidad y durabilidad.

- Excelente para rápida ebullición de soluciones acuosas. La unidad alcanza la temperatura

máxima de 538° en 8 minutos.

- Selección de temperatura continuo

4.7.3.2 Especificación Técnica Básica

Marca: Prince 2000

Voltaje: 220VAC, Monofásico

Corriente: 4.6A

Consumo: 1kw

Frecuencia: 60Hz

Temperatura: 150-538°C

4.7.4 Balanza

4.7.4.1 Características

- Pesa en gramos y onza troy

- Calibración automática

- Conteo de piezas

- Medición de peso en porcentaje.

- Platillo de acero inoxidable

- Protección contra exceso de carga
- Modo"sleep" para la conservación de la batería

4.7.4.2 Especificación Técnica Básica

Marca: Ohauss

Rango desde 0.1g a 3000 g.

Precisión: 0.1g.

Grado de error: +/- 0.1g.

CAPITULO V COSTO DE LAS EVALUACIONES

5.- Generalidades.-

El proceso productivo y tecnología que se seleccionen influirán directamente sobre la cuantía de las inversiones, costos e ingresos del proyecto, es muy importante la precisión y la calidad de la información que se obtenga, porque de ella dependerá el monto de inversión a efectuarse.

Se deberá indicar para cada equipo lo siguiente:

- ✓ Identificación
- ✓ Cantidad requerida
- ✓ Vida útil
- ✓ Características: capacidad, tamaño, principales características de operación.
- ✓ Posibles proveedores

5.1. Costos directos de la Evaluación

5.1.1 Implementación de Equipo

Tabla Nº 43. Implementación de Equipos

| DESCRIPCION | CANTIDAD | COSTO UNITARIO | COSTO TOTAL |
|------------------------|----------|----------------|-------------|
| Horno eléctrico | 1 | 1400 | \$1,400 |
| Plancha de Ataque | 1 | 600 | \$600 |
| Balanza Analítica | 1 | 1300 | \$1,300 |
| Neutralizador de gases | 1 | 1150 | \$1,150 |
| TOTAL | | | \$4,450 |

5.1.2 Materiales y Reactivos

Tabla N^{o} 44. Materiales y Reactivos

| DESCRIPCION | CANTIDAD | COSTO UNITARIO | COSTO TOTAL |
|------------------------|----------|----------------|-------------|
| Termómetros | 1 | \$150.00 | \$150.00 |
| Material de vidrio | 4 | \$7.00 | \$28.00 |
| Phmetro | 1 | \$185.00 | \$185.00 |
| Oro gr. | 1244.00 | \$12.00 | \$14,928.00 |
| Bisulfito de sodio Kg. | 1.78 | \$0.57 | \$1.01 |
| Acido Nitrico Kg. | 9.60 | \$0.43 | \$4.11 |
| Acido Regia Kg. | 5.58 | \$2.14 | \$11.96 |
| Borax Kg. | 0.17 | \$1.00 | \$0.17 |
| Agua destilada Kg. | 1.74 | \$0.09 | \$0.15 |
| Otros Reactivos | | | \$4.00 |
| | | TOTAL | \$15,342.40 |

Fuente: Elaboración Propia

Nota: El precio del oro fluctúa en razón a la cotización diaria del metal, nuestra fuente para el precio es: www.kitco.com

5.2 Costos indirectos de la Evaluación

Tabla Nº 45. Costos Indirectos

| DESCRIPCION | COSTO | | |
|-----------------------------------|-------|--|--|
| Útiles de escritorio y fotocopias | \$30 | | |
| Internet | \$25 | | |
| Tipeo e impresión | \$30 | | |
| Movilidad | \$50 | | |
| Imprevistos y otros | \$150 | | |
| TOTAL | \$285 | | |

Fuente: Elaboración propia

5.3 Costo Total de la Evaluación.

Tabla Nº 46. Costos Total de la Evaluación.

| DESCRIPCION | TOTAL | | |
|---------------------------|----------|--|--|
| Implementación de Equipos | \$4,450 | | |
| Materiales y reactivos | \$15,342 | | |
| Costos indirectos | \$285 | | |
| COSTO TOTAL | \$20,077 | | |

Fuente: Elaboración propia

El costo total de la presente evaluación muestra un valor en dólares bastante elevado, ello radica esencialmente en el oro.

CAPITULO VI SEGURIDAD Y MEDIO AMBIENTE

6.1 Seguridad y Medio Ambiente.

El objetivo de este capitulo es garantizar el cumplimiento de las reglas de seguridad y medioambientales en las áreas asignadas al departamento de Química Metalúrgica de la Empresa Suri Gold.

6.2 Generalidades.

En la actualidad se ha tomado con mucha seriedad la seguridad y el medio ambiente, en los laboratorios que realizan este tipo de actividades de Refinación de Oro, han puesto sus propias normas de Seguridad y Reglas Medioambientalistas para una mejor realización de sus operaciones de Producción.

Considerando como principal prioridad la salud de sus operarios, como principal contaminante tenemos las emisiones gaseosas y la descarga de las soluciones ya utilizadas a los efluentes (desagües o alcantarillados), para contrarrestar tales efectos se hecho un diseño de la disposición de los instrumentos de laboratorio, reactivos, la zona del granallado, la zona de la fundición, zonas de ataque químico con su respectiva campana extractora de gases, los lavatorios, la disposición de tanques de gas contra incendios, y las normas de construcción de un laboratorio de esta actividad.

Tomando estas consideraciones se ha tomado distintas variedades de diseño ya sea para un modulo de laboratorio o también para un modulo industrial, dependiendo del tipo de Proceso de Refinación que vamos a realizar.

6.3 Conceptos Fundamentales de Seguridad.

Aplicando la norma de seguridad de la empresa, para su instalación tenemos:

- Ambientes amplios de trabajo donde los operadores puedan moverse sin dificultad.
- Ventilación apropiada con una buena instalación de la extractora de gases, que evitan que las zonas de ataque se carguen de gases nocivos.
- La línea de insumos y aguas están muy cercanas a las zonas donde van a ser utilizados.

- Los revestimientos de mesas y paredes son de material resistente a los ácidos y álcalis, son de color claro donde es notorio cualquier mancha. La limpieza es muy importante.
- Tener a disposición recipientes para las recuperaciones para así evitar las perdidas.
- Exigir que el operario venga al trabajo con un buen estado de ánimo, que sus problemas estén afuera del centro de trabajo.

6.4 Seguridad y Medio Ambiente en las áreas de laboratorio de la Empresa.

Tabla Nº 47. Seguridad y Medio Ambiente en las áreas de laboratorio de la Empresa.

| AREA | REGLAS DE SEGURIDAD | REGLAS MEDIOAMBIENTALES | | | |
|---------------|--|--------------------------------------|--|--|--|
| Laboratorio | 1. En todo momento use su equipo de protección | 1. La disposición de los residuos se | | | |
| Químico | personal. | deberá realizar siguiendo el | | | |
| Metalúrgico | 2. No corra riesgos, pregunte si no esta seguro de una | procedimiento Manejo Seguro de | | | |
| | instrucción. | Residuos. | | | |
| | 3. Ordene y clasifique los reactivos de acuerdo a sus | 2. Contar con paños absorbentes | | | |
| | características, clasificándolos en ácidos y alcalinos. | cerca de las zonas de | | | |
| | 4. Evite en todo momento contacto de los reactivos con | almacenamiento de reactivos | | | |
| | piel y mucosas. | para afrontar cualquier derrame. | | | |
| | 5. Enjuagar salpicaduras en la piel inmediatamente con | 3. Usar una campana extractora de | | | |
| | abundante agua. | gases, para la zona de ataque | | | |
| | 6. Quitarse inmediatamente la ropa que este impregnada | químico. | | | |
| | con productos químicos. | 4. Los residuos en soluciones que | | | |
| | 7. Todos los reactivos deberán estar perfectamente | no contengan Oro, serán | | | |
| | rotulados y en frascos adecuados. | neutralizados para luego ser | | | |
| | 8. Periódicamente lea los MSDS de los reactivos que usa | depositados al desagüe. | | | |
| | con mayor frecuencia. | 5. Las muestras de mineral relave se | | | |
| | 9. Revisar periódicamente las duchas de seguridad y lava | desechara periódicamente | | | |
| | ojos del laboratorio. | conforme se realicen los procesos | | | |
| | 10. No fumar, no beber ni comer en los recintos del | de refinación para | | | |
| | laboratorio. | descongestionar el área. | | | |
| | | | | | |
| Almacén de | 1. El orden y la limpieza son las consideraciones | Deben estar dispuestos en stands | | | |
| Reactivos del | principales para asegurar la seguridad en esta área. | apropiados, para evitar el | | | |
| laboratorio | 2. No almacenar en esta área solventes ni pinturas, | aglomeramiento de los reactivos. | | | |
| | hacerlo solo en estantes adecuados para estos | | | | |
| | productos. | | | | |
| | 3. El ambiente debe estar ventilado, y con poca luz, | | | | |
| | para no contaminar los reactivos. Q.P. | | | | |

CONCLUSIONES

De las evaluaciones comparativas de los métodos clásicos de refinación de oro, podemos concluir que:

- 1. La mayor eficiencia de recuperación la tiene el Proceso con Acido Nítrico, puesto que no tiene una etapa adicional como los demás métodos es decir la precipitación con bisulfito, este aspecto influye dentro de la merma final de mineral refinado.
- 2. Los métodos que han brindado mejores leyes finales en las refinaciones han sido el: Proceso Outokumpu modificado y el Proceso con Agua Regia, se atribuye esta buena ley se debe a la poca presencia de impurezas al momento de realizar el ataque con agua regia, como es sabido el agua regia también disuelve al cobre que está en la incuartación y este precipita junto al oro, impidiendo una ley alta al final de la refinación.
- 3. El método más económico es el Proceso con Acido Nítrico, le siguen en orden el Proceso con Agua Regia, el Proceso Outokumpu modificado y el proceso con Agua regia previa Incuartación, la razón de la diferencia de costos radica en la complejidad de los procesos que tiene cada método, es decir mientras mas etapas tenga mas consumo de reactivos habrá, por consiguiente se hace mas caro respecto a los que tengan menos etapas.
- 4. Los Procesos con Agua Regia y Outokumpu modificado son los que brindan mejores leyes finales de refinación, pero el proceso Outokumpu modificado presenta una ventaja significativa respecto al Proceso con Agua Regia, porque nos permite tratar mineral aurífero de diferentes leyes, es decir presenta mayor adaptabilidad para diferentes leyes de minerales.

RECOMENDACIONES

Se han evaluado 4 métodos clásicos de refinación de oro con muy buenos resultados, se sugiere los siguientes puntos:

- 1. El granallado es un factor determinante para lograr una buena refinación, se sugiere buscar nuevas alternativas para esta etapa.
- 2. Los métodos que usan la electrodeposición son los que dan mayores bondades técnicas referidas a las leyes finales, pero su uso es muy escaso en nuestro país, razón por la cual su casi total desconocimiento de los mismos
- 3. El Perú es un país minero por excelencia, el servicio que puedan requerir los pequeños mineros podrían acarrear la instalación de pequeñas refinerías en algunos centros mineros informales.
- 4. El impacto al medio ambiente producido por este tipo de procesos, pueden ser mitigados con el uso correcto de neutralizadores de gases, que son posibles construirlos en el medio.
- 5. El acercamiento a los pequeños mineros y joyeros para poder brindar este tipo de servicios es un factor determinante a la hora de querer incursionar en el negocio de refinación de oro.

BIBLIOGRAFIA

- ALGUACIL, F.J. El Refino del Oro, Centro de Investigaciones Metalúrgicas (CENIM), Madrid, España 1994
- ALSINA BENAVENTE, Jorge. Los metales en la Joyería Moderna. Segunda Edición, Editorial Alsina Barcelona. 1989
- ARIAS ARCE, Vladimir. Tecnología de Refinación de los Metales Preciosos. 1ra. Edición,
 Editorial San Marcos, Lima 1996
- AYALA MINA, Jorge PARDO MERCADO, Richard. Optimización por Diseños Experimentales. CONCYTEC, Lima 1995.
- GAJDA J. George. Gold Refining. Segunda Edición, California EEUU, 1982.
- MISARI CH, Sergio. Metalurgia del Oro. CEPECT, Lima 1994
- PONCE SANCHEZ, Miguel Ángel, Informes Internos SURI GOLD, Juliaca 2003.
- ROJAS, Marcelo, Manual de Investigación y Redacción Científica, Tercera Edición, Book XX pres, Lima 2002
- TUÑON SUÁREZ, César. Guía de los Metales Preciosos. Primera Edición. Editorial Omega, Barcelona, 1991.
- VARGAS GALLARDO, Juan. Metalurgia del Oro y la Plata. Segunda Edición, Editorial San Marcos, Lima.
- YOPLAC, Edwilde. Fundición y Refinación de Au y Ag. Editorial UNI, Lima 2001
- Metalurgia Extractiva del Oro, TECSUP, Curso de Actualización Lima 2002,
- Primer Curso Integral de Metalurgia del Oro, UNI, Curso de Actualización Lima 2002
- V Simposium Nacional de Minería Aurífera, UNMSM, Lima 1999
- Worl Gold Council: www.gold.org
- Gold Institute: www.goldinstitute.org
- Kitco: www.kitco.com
- Peru Mineria: <u>www.peru-mineria.com</u>

ANEXOS

ANEXO 1.- GLOSARIO

a. Amalgama.

Aleación de mercurio con oro y otro metal.

b. Amalgama seca.

Es cuando se ha extraído todo el exceso de mercurio exprimiéndola con una tela o gamuza; contendrá casi las mismas proporciones de oro y mercurio y en algunos casos mayor proporción de metales preciosos.

c. Barros Anodicos.

Son los residuos de la refinación electrolítica del plomo y del cobre, que contiene entre otros metales, plata, oro, antimonio, bismuto, etc.

d. Bandeja.

Recipiente de acero inoxidable que sirve para secar el precipitado en los secadores.

e. Bullion.

Este término proviene de la palabra francesa "bouillon", siendo transferido el inglés como boliding (de hervir), término usado en la fundición de metales.

Barra metálica obtenida luego del proceso de fundición de los precipitados. Estando compuesta en un mayor porcentaje por oro y plata.

f. Bullion Refinable.

Se refiere a cualquier aleación de oro o plata que no se ubica en la categoría de oro o plata comerciable, y por consiguiente comprende materiales que ensayan menos de 995 de oro.

g. Bullion Crudo.

Llamado también "Bullion Grueso", donde el contenido de oro esta por debajo del 20%, siendo la diferencia impurezas de cobre, zinc, plomo, plata, etc.

h. Chatarra de oro.

Es el material constituido por desperdicios o desechos de oro.

i. Escorias.

Solidó de aspecto y comportamiento vidrioso compuesto por boratos y silicatos. Es el deshecho de la fundición que se separa del metal por su menor peso específico.

j. Fundentes

Compuestos químicos utilizados con la finalidad de bajar el punto de fusión y oxidar los metales no nobles en el proceso de fundición. Los procesos que se pueden seguir dependerán de la composición química del precipitado y la calidad del producto final que se quiera obtener.

k. Fundición.

Proceso de fusión del precipitado a alta temperatura, 1100 ° C

l. Oro Bullion Comerciable.

Es el oro que ensaya 995.0 milésimas o más partes por mil de oro, moldeado en barras que pesan aproximadamente 400 onzas troy. También incluye barras de moneda fundida que ensaya leyes alrededor de 900.0 partes por mil.

m. Gold Filled y Gold Rolled.

Se llama así a los alambres y láminas de un metal base (generalmente cobre) revestidos de una capa de oro. La cantidad y calidad del gold filled (oro golf) se indica en cada pieza.

n. Oro Fino

Es el oro que ensaya 999.5 o más partes. También llamado como oro de 24 Quilates. Probablemente suene extraño para algunos el que se tenga que mencionar la definición de oro fino, más bien seria la especificación de pureza de un oro, sea este reciclado o afinado, para dar esta especificación de pureza será necesario definirlo mediante alguna NORMA especial para ello tal como la Norma ASTM B 562 la cual establece cuatro categorías para los oros refinados las cuales son:

Tabla 48.- Comparación de Grados de Oro Fino

| Grado 99.50 % | Ley mínima 995.0 milésimas |
|----------------|-----------------------------|
| Grado 99.95 % | Ley mínima 999.5 milésimas |
| Grado 99.99 % | Ley mínima 999.9 milésimas |
| Grado 99.995 % | Ley mínima 999.95 milésimas |

Para oros de 99.5 % o 995 milésimas se considera posible la utilización del ensaye por vía seca para la determinación de la ley de este tipo de material, para oros de las siguientes grados es recomendable realizar los análisis ya no por el contenido de oro si no mas bien por el contenido de impurezas tal como plata, cobre , níquel , cinc , etc. y por diferencia determinar la pureza de este material. Norma ASTM E 1335.



Grafico Nº 8.- Modo Explicativo de Grado 995.0 Milésimas

En este Oro se puede utilizar el ensaye por Vía Seca o llamado Copelación. NOM ASTM B-562.



Grafico Nº 9.- Modo Explicativo de Grado 999.5 Milésimas

Para este tipo de Oros será necesario utilizar sistemas analíticos tal como Absorción Atómica, ICP, etc., para determinar el contenido de impurezas en estos oros y por diferencia calcular la ley de Oro.

Para poder determinar los contenidos de impurezas en muestras de oro semifinos o finos que excedan las 995 milésimas se deberán utilizar métodos analíticos como absorción atómica, ICP, etc, nuestros índices de medición en estos sistemas instrumentales se encuentran entre las partes por millón es decir una parte por millón es igual a un miligramo de impurezas en un kilogramo de oro fino o representado así 1 parte por millón = 0.000001 kilogramos.

o. Oro Refogado

Es el oro que ha pasado por un proceso de quemado a soplete para expulsar el mercurio que estaba en adherido en el, esto es muy común en los mineros artesanales para comercializar su oro a los acopiadores.

p. Oro Electrolítico

Es el oro refinado electrolíticamente, con una ley mínima de 999.8 milésimas.



Foto Nº 23.- Oro refinado Electroliticamente

q. Oro Platinífero.

Son los materiales de oro o plata refinables que contienen platino, paladio, rodio, rutenio, iridio y osmio, en cantidades que pueden ser o no recuperables económicamente.

r. Oro Aluvial.

Es el oro libre encontrado junto al material desgastado por el agua (arenas); en ocasiones es de color pardo oscuro cuando esta recubierto por oxido de manganeso.

s. Oro Refinado.

Es el oro liberado de sus impurezas.

t. Oro Secundario.

Es el oro recuperado de la chatarra de oro por fundición

u. Precipitado. (Refinación)

También conocido como cemento, mezcla sólida de elementos metálicos valiosos y no metálicos, obtenidos luego de un proceso de precipitación y filtración. (Au, Ag, Zn, Pb, Cu, Fe, SiO2)

v. Precipitación.

Proceso que consiste en recuperar el oro disuelto en una solución acuosa (Cianurada) en forma sólida, mediante la intervención de un agente reductor (Zn en polvo)

w. Kilate.

Es una medida para expresar la ley de oro, principalmente en aleaciones destinadas a fabricación de artículos de joyería.

Nota: La ley asignada al oro puro es 24 kilates que corresponde a 1000 partes por mil de oro; esto hace que una aleación de oro cuya ley sea de 18 kilates tenga ¾ de oro y ¼ de aleación. Osea, corresponde a 750 partes por mil de oro refinado.

Anexo 1.a.- Glosario de Mineralogía de los Minerales Auríferos

a.- Electrum.

El oro a menudo ocurre aleado con la plata y el cuando el contenido de plata esta entre 25 - 55 % el mineral es llamado electrum, este tipo de mineral en Puno es conocido como oro platoso, teniendo un color plomo.

b.- Teluros de Oro

La química de los teluros de oro es relativamente compleja con una serie de minerales identificables. La forma mas común de los teluros son: Silvanita, Calaverita, Petzita.

c.- Pirita

La pirita es el mineral sulfurado mas comúnmente asociado con el oro. Es muy comun en todo el mundo y se ubica en cuerpos de mineral sulfurado.

d.- Minerales Carbonaceos

Los componentes de carbon absorben el oro disuelto en mayor o menor grado, durante la lixiviacion con cianuro de sodio. Estos minerales requieren un pre - tratamiento de oxidación previo a la cianuracion.

e.- Minerales Auriferos

Ademas de la presencia de oro nativo, se presentan otras aleaciones y especies

Aleaciones Naturales

| _ | Oro argentífero (electrum) | (Au, Ag) | | |
|----------|------------------------------|--------------------------------------|--|--|
| _ | Oro cuprífero (cuproaururo) | (Au, Cu) | | |
| _ | Oro paladinífero (porpesita) | (Au, Pd) | | |
| _ | Oro rodonífero (rodita) | (Au, Rh) | | |
| _ | Oro irídico | (Au, Ir) | | |
| _ | Oro platinífero | (Au, Pt) | | |
| _ | Oro bismutífero | (Au, Bi) | | |
| _ | Amalgama de oro | (Au_2Hg_3) | | |
| _ | Maldonita | (Au ₂ Bi) | | |
| _ | Auricúprico | (AuCu ₃) | | |
| _ | Paladio cupriáurico | (Cu,Pd) ₃ Au ₂ | | |
| Sulfuros | | | | |

| _ | Uytembogarditita | (Au_3AuS_2) |
|---|--------------------|---------------|
| | o y tomoo garantia | (1 lu31 lu52) |

Telururos

| _ | Calaverita | (Au,Ag)Te ₂ |
|---|-------------|------------------------|
| _ | Krennerita | (Au,Ag)Te ₂ |
| _ | Montbrayita | $(Au,Sb)_2Te_3$ |
| _ | Muthmannita | (Au,Ag)Te |

- Silvanita (Au,Ag)Te₄

- Kostavita (Au,Cu)Te₄

- Nagyagita (Pb₅Au(Te,Sb)₄S₅

Antimoniuros

Aurostibita (AuSb₂)

Seleniuros

- Fischesserita (AuAg₂Se₂)

Anexo 1.b.- Glosario de Tipos de yacimientos Auriferos

A.- Vetas y filones de cuarzo aurífero.

Las vetas de cuarzo con mineralización de oro nativo y otros metales de menor importancia ocurren en dos unidades geológicas principales:

- En el Batolito Occidental Andino especialmente en una parte media (área de Nazca, Ocoña).
- En el paquete de rocas paleozoicas y rocas intrusivas vecinas que constituyen la Cordillera Oriental.

B.- Depósitos Epitermales

Son las vetas hidrotermales de cuarzo, carbonatos, baritina y fluorita, que contienen oro nativo y teleruros de oro y cantidades variables de plata. Constituyen vetas emplazadas en espacios abiertos y la gran parte se encuentra en rocas volcánicas muy alteradas de edad terciaria.

b.1.- Placeres

Compuestos de arena no consolidadas o semi-consolidadas y de gravas, las que contienen muy pequeñas cantidades de oro nativo y otros minerales pesados. La mayor parte son depósitos fluvioglaciales y glaciales; ocurren a lo largo de valles y cauces actuales o terrazas de flujos preexistentes.

b.2.- Placeres Fósiles

Estos son depósitos formados en épocas geológicas muy antiguas. Todos los ejemplos conocidos son pre-cambrianos y han sido litificados hasta convertirse en conglomerados formando parte del basamento, están compuestos por cuarzo, pirita y minerales micáceos.

b.3.- Depósitos Diseminados de Oro

Los yacimientos de este tipo han sido puestos en explotación recientemente. Consisten en diseminados de oro en granos muy finos en calizas, dolomitas carbonáceas y limosas. El oro que mayormente es sub-microscópico, esta acompañado de sílice, pirita y otros sulfuros.

b.4.- Oro como Subproducto.

Donde el oro es el constituyente menor común de la mena y puede ser recuperado durante los procesos de fundición y refinación de los concentrados de los metales base. A pesar de que el contenido de oro en estas menas es baja, la producción es significativa debido a los altos tonelajes de mineral que se tratan.

ANEXO 2: PRINCIPALES HECHOS DE LA HISTORIA DEL ORO

| 560 AC | Las primeras monedas de oro puro son acuñadas en Lidia, reino de Asia Menor |
|--------------|--|
| 50 | Los romanos emitieron una moneda de oro llamada Aureus |
| 1284 | Venecia introduce el ducado de oro que pronto se convierte en la moneda mas popular del mundo y prevalece asi por mas de cinco siglos. Gran Bretaña emite su mayor moneda de oro, el Florin, a la cual le sigue el Noble, el Angel, la Corona y la Guinea. |
| 1511 | El Rey Fernando de España envía misiones de exploración al Hemisferio Occidental con la orden de conseguir oro |
| 1717 | Isaac Newton, titular de la casa de la moneda de Londres, estableció un precio del oro que permaneció por 200 años |
| 1787 | La primera moneda norteamericana es acuñada por el orfebre Ephraim Brasher |
| 1792 | El acta del Sistema Monetario de Estados Unidos es bimetalito (oro y plata) y define equivalencias con el dólar de 24,75 granos de oro fino y de 371.25 granos de plata fina |
| 1848 | La fiebre del oro se inicia en California cuando James Marshall encuentra oro cerca de la convergencia de los rios América y Sacramento. |
| 1850 | Edgard Hammong Margraves, descubre oro en New South Wales, Australia. |
| 1859 | Se descubre oro y plata en Nevada. Cinco años más tarde, Nevada se convierte en un nuevo Estado. |
| 1886 | Se descubre oro en Sudáfrica |
| 1896 | Se descubre oro en el norte de Canadá, y dos años mas tarde, en 1898, se descubre oro en Alaska. |
| 1900 | Estados Unidos adopta el patrón de oro para su moneda. |
| 1933 1934 | El presidente Roosevelt prohíbe la exportación de oro; suspende la convertibilidad de las cuentas de dólares en oro; establece que los ciudadanos norteamericanos entreguen todo el oro que posee; y establece un precio diario para el oro. Se fija el precio del oro a 35 dólares por onza |
| 1944 | El Acuerdo de Bretón Woods establece un patrón de cambio de oro internacional (internacional gold Exchange Standard). Define equivalencias de valores para sus monedas en términos de oro y obliga a los países miembros a convertir |
| 1968 | El 15 de marzo, los bancos centrales abandonaron el precio fijo del oro de 35 dólares por onza troy y lo dejamos flotar |
| 1973 | El gobierno norteamericano abandona definitivamente la convertibilidad de dólar en oro y se permite que los precios del oro floten libremente. En junio, el mercado del oro en Londres supera los 120 dólares la onza |
| 1974 | El 31 de diciembre el gobierno norteamericano da por concluida la prohibición de tenencias individuales de oro. |
| 1980 | El 21 de enero, el oro registra el precio histórico de 870 dólares en New York |
| 1999 | Se introduce el Euro, la moneda comunitaria de la Unión Europea, respaldada por un nuevo Banco Central de esos países, el cual tiene 15% de sus reservas de oro. |

Fuente: The Gold Institute, History of Gold.

ANEXO 3: PROYECTO DE AMPLIACION DE REFINERIA SURI GOLD

Requerimientos Básicos para las Instalaciones de la Refinería

- Ambientes amplios de trabajo donde los operadores pueden moverse sin dificultad.
- Ventilación apropiada con una buena instalación de extractores de gases que eviten que las zonas de ataque se carguen con gases nocivos.
- Líneas de insumos y agua muy cercanas a las zonas donde van a ser utilizadas y de preferencia con alimentación por gravedad o bombeo evitando el manipuleo de bidones o frascos.
- Revestimiento de mesas y paredes con material resistente a los ácidos o álcalis y de color claro, donde es notorio cualquier mancha extraña, la limpieza es muy importante.
- Canaletas y pozos de recuperación para evitar pérdidas irreparables, cualquier accidente que pueda ocurrir no va a ser irremediable si se tiene las precauciones del caso.
- Sistema de video y control para la seguridad.

ANEXO 4: PRECIO DEL ORO EN LA CIUDAD DE JULIACA

Se parte tomando la cotización internacional del oro, normalmente se toma el spot (precio del oro en tiempo real), se divide entre 31.1035 (puesto que la cotización esta dada en dólares/onzas) para tenerlo en gramos.

 $POSL = CI \times LM / 31.1035$

Se descuenta la merma de fundición del mineral, entonces tenemos:

PODM = POSL - MM

Ahora hay que descontar la ganancia del acopiador que va desde 2% hasta 8%, entonces se tiene:

PDGA = PODM - GA

Es necesario tener ahora el precio en soles, se multiplica por el tipo de cambio.

 $PSTC = PDGA \times CD$

Donde:

POSL: Precio del oro según la ley del mineral

CI: Cotización Internacional \$

LM: Ley del mineral % en peso

PODM: Precio del oro descontando merma del mineral.

MM: Merma Mineral % en peso

PDGA: Precio del oro descontado la ganancia del acopiador \$

GA: Ganancia del acopiador \$

PSTC: Precio según el tipo de cambio del día en dólares \$

CD: Cotización del dólar al día.\$

La fuente para tener la cotización del oro es: <u>www.kitco.com</u>.

ANEXO 5: FLOW SHEET DEL PROCESO DE REFINACION DE ORO

ANEXO 6: PRUEBA DE LA PÚRPURA DE CASSIUS

La púrpura de Cassius es un método de ensayo cualitativo, fácil y seguro que permite determinar si una solución contiene oro o no.

Materiales

- 2 Tubos de ensayo

- Cloruro Estannoso

- 1 pinza

Ácido Clorhídrico

- Un mechero.

Procedimiento

- Se toman de tres a cinco gotas de la solución de muestra a analizar y se introducen en uno de los tubos de ensayo.
- Al mismo tubo de ensayo, que contiene las gotas de muestra, se le añaden 2 o 3 ml de ácido clorhídrico, químicamente puro.
- Se sujeta el tubo de ensayo con la ayuda de la pinza e inclinando el tubo unos 45°, se calienta el líquido por medio de una llama, hasta ebullición.
- Déjese hervir durante unos 15 a 30 segundos y, a continuación, déjese en reposo.
- Tómese el otro tubo de ensayo e introdúzcanse en el mismo 0.5 gr de cloruro estannoso, añádanse 3 ml. de ácido clorhídrico y agítese hasta la total disolución del cloruro estannoso.
- Mézclense las soluciones de los dos tubos de ensayo y agítese un poco. El cloruro estannoso precipita al oro según la reacción:

$$2AuCl_3 + 3SnCl_2 \rightarrow 3SnCl_4 + 2Au$$

El color de la mezcla varía según el contenido de oro. Si el contenido de oro es nulo, el color no cambia y queda claro y transparente.

Si la solución contiene oro, el color cambia al púrpura, siendo el color más intenso cuando mayor sea el contenido de oro.

También puede utilizarse este método para otros metales precioso, para la plata vira al color blanco, para el platino al amarillo y para el paladio al verde.

ANEXO 7: NORMA ISO 11426 PARA ANALISIS DE ORO

ANEXO 8: PRUEBA DE ESPECTOFOTOMETRIA DE ABSORCION ATOMICA PARA ANALISIS DE MINERALES: ORO

1.- DETERMINACION DE ORO

1.1.- Condiciones de medición:

- Corriente : 12 mA

Longitud de onda : 242.8 nm
 Ancho de ranura : 0.5 nm
 Modo de lámpara : BGC – D2
 Altura de quemador : 7 mm

Angulo de quemador : 0Flujo de combustible : 1.8 L/min

- Oxidante : aire

1.2.- Curva de calibración: 0; 4,000; 12,000; y 20,000 ppm

2.- OPERACIÓN

- Pesar 1.00 g de muestra pulverizada
- Colocar la muestra pesada en un vaso de precipitados
- Agregar 5 ml de HCl Q.P. y 15 ml de HNO3 Q.P.
- Tapar con luna de reloj, calentar llevando hasta casi sequedad.
- Limpiar las paredes del vaso y la luna de reloj con agua destilada, con ayuda de una piseta.
- Agregar 5 ml de HCl Q.P. y llevar a ebullición por 3 4 minutos como máximo.
- Filtrar en fiola de 100 ml y enrasar con agua destilada.
- Leer en espectrofotómetro A.A. según las indicaciones del profesor
- Realizar los cálculos y expresar sus resultados en g/Tn

Interferentes: Si coexisten Fe, Cu y Ca en cantidades grandes se presenta interferencia negativa. Sin embargo la interferencia química es pequeña.

Nota: Sobre 200 g/Tn copelar 5g.

Fuente: UNIVERSIDAD NACIONAL SAN AGUSTIN DE AREQUIPA LABORATORIO DE SERVICIOS INDUSTRIALES $2003\,$

ANEXO 9: ETAPAS DE NEUTRALIZACION PARA ELIMINAR CONTAMINANTES

1. NEUTRALIZACION DE SOLUCIONES.-

La solución pobre luego de la precipitación de oro, pasa a un tanque de neutralización donde se agrega solución de hidróxido de sodio al 25 %, hasta llevar a un Ph = 9, y con la ayuda de una bomba esta solución se evacua al relave general de planta.

2. NEUTRALIZACION DE GASES.-

Los gases de las reacciones en las distintas etapas del proceso son, colectadas los reactores cerrados para ser lavados primeramente en la torre de neutralización con hidróxido de sodio y el siguiente paso es por la torre de oxidación con peroxido de hidrogeno, para finalmente pasar por una torre de filtrado con carbón vegetal, con la ayuda de un extractor los gases serán evacuados al medio ambiente lo mas limpio posible.

3. TORRE DE LAVADOS CAPTACION DE POLVOS.-

Los polvos que se producen al momento de cargar y por las reacciones que ocurren dentro del crisol, son captados por medio de campanas y con la ayuda del extractor son llevados a la torre de lavados, donde una contracorriente de agua que humedecerán a los polvos y serán llevadas al fondo del tanque las partículas sólidas. Los lodos de esta etapa son conducidos cada cierto tiempo mediante un ducto al tanque con agua regia.

ANEXO 10: QUE ES EL GOOD DELIVERY

Good Delivery, representa la medida estándar de calidad en el lingote de oro y plata usado en transacciones físicas dentro del mercado de Londres. El Good Delivery, viene instaurado desde el siglo XVIII, creció más rápidamente en el siglo XIX (a consecuencia del Californiano, descubrimientos australianos y sudafricanos de Oro). Para alcanzar el Good Delivery en una nueva refinería debe de encontrar las normas exigentes del Comité Físico de la Asociación de Mercado de Lingote de Londres (LBMA).

Hasta el año 2000, la lista incluye a 60 refinerías en 28 países, algunos han cambiado su señal o su ubicación.

Las características de estos lingotes son los siguientes:

- Deben estar comprendidas dentro de pureza en estos rangos como mínimo 995 partes por 1000 (al menos) y 999.9 ser la calidad posible más alta.
- El peso entre mínimo y máximo debe estar comprendido entre 350 y 430 onzas finas.
- Deben llevar el numero de serie y el sello, año de fabricación.
- Las barras deben ser de aspecto bueno, libre de cavidades superficiales y otras irregularidades, como en las acodaduras y el encogimiento excesivo.
- Las barras deben ser fáciles para manejarse y fácil para apilar.



Foto Nº 24. Lingotes de Oro con el sello Good Delivery

ANEXO 11: REFINERÍAS RECONOCIDAS INTERNACIONALMENTE

| Compañía Refinadora | | Formas de Int | ercambio | |
|--|---------|---------------|----------|----------------|
| Australia | | | | |
| Engelhard Australia | | | | Comes |
| Golden West Refining Corporation Limited | | Tokio | | G |
| Johnson Matthey (Australia) Ltd. | Londres | Tokio | Zurich | Comex |
| Perth Mint | | Tokio | | Comex |
| Wester Australian Mint (trading as Australian Gold Refineries AGR) | Londres | Tokio | Zurich | |
| Belgica | | | | C |
| Johnson Matthey Pauwels S.A. Metallirgie Hoboken Overpelt S.A. | | | | Comex Comex |
| Union Minieri S.A., Business Unit Hoboken | Londres | | Zurich | Comex |
| Brasil | Londres | | Zuricii | Comex |
| Banco Ourinvest S.A. | Londres | | Zurich | |
| Casa de Moeda do Brasil | Londres | | Zurien | Comes |
| Companhia Real de Metais | | | | Comes |
| CRM – Comercial e Refinadora de Metais S/A | Londres | | Zurich | comes |
| Degussa – Huls S.A. | Londres | | Zurich | Comex |
| Mineracao Morro Velho S.A. | Londres | | Zurich | Comen |
| Canadá | | | | |
| Degussa Canadá Limited | | | | Comex |
| Engelhard Industries of Canadá Limited | | | | Comex |
| Johnson Matthey Limited | Londres | Tokio | Zurich | Comex |
| Noranda Metallurgy Inc./ CCR Refinery | Londres | | Zurich | Comex |
| Royal Canadian Mint | Londres | Tokio | Zurich | Comex |
| China | | | | |
| The Gold and Silver Refinery of China | Londres | | Zurich | |
| Neimenggu Precious Metal Refinery of China | Londres | | Zurich | |
| Colombia | | | | |
| Banco de la Republica, Laboratorio de Certificacion de Oro | Londres | | Zurich | |
| Francia | | | | |
| Compagnie des Metaux Precieux | | | | Comex |
| Comptoir Lyin – Alemand Louyot | | Tokio | | Comex |
| Engelhard – CLAL | Londres | Tokio | Zurich | Comes |
| Alemania | | | | _ |
| Degussa AG | | Tokio | | Comex |
| W.C. Heraeus GmbH | Londres | | Zurich | Comex |
| Norddeutsche Affinerie Aktiengesellschaft | Londres | | Zurich | Comex |
| Hong Kong | | | | C |
| Heraeis Ltda. | Londras | | Zumi ala | Comex |
| Johnson Matthey Hong Kong | Londres | | Zurich | |
| Indonesia PT Aneka Tambang (Persero) Tbk | Londres | | Zurich | |
| Italia | Londres | | Zuricii | |
| Chimet SpA | Londres | | Zurich | |
| Metalli Preziosi SpA | Londres | | Zurich | Comex |
| Japon | Londres | | Zurien | Comex |
| Chugai Mining | | Tokio | | |
| Dowa Mining | | Tokio | | |
| Furukawa | | Tokio | | |
| Ishifuku Metal Industry Co., Ltd. | Londres | Tokio | Zurich | |
| Matsuda Sangyo | Londres | Tokio | Zurich | |
| Mitsubishi Materials Corporation | Londres | Tokio | Zurich | Comex |
| Mitsubishi Metal Corporation | | | 1 | Comex |
| Mitsui Mining and Smelting Co., Ltd | Londres | Tokio | Zurich | |
| Nippon Mining & Metals Co. Ltd. | Londres | Tokio | Zurich | |
| Sumitomo Metal mining Co., Limited | Londres | Tokio | Zurich | |
| Tanaka Kikinzoku Kogyo K.K. | Londres | Tokio | Zurich | Comex |
| Tokuriki Honten Co., Limited | Londres | Tokio | Zurich | |
| Kazakhstan | | | | |
| Kazzinc Joint Stock Company | Londres | | Zurich | |
| Korea, Democratic People's Republic of Central Bank, DPR of | | | | |

| Korea | Londres | | Zurich | |
|---|---------|-------|---------------|-------|
| Korea, Republic of Korea Zinc Co., Ltd. | Londres | | Zurich | |
| LG Metals Corporation | | Tokio | | |
| LG – Nikko Copper Inc. | Londres | Tokio | Zurich | |
| Kyrgyz Republic | | | | |
| Kyrgyzaltyn JSC | Londres | | Zurich | |
| Mexico | Zonares | | 2411411 | |
| Met-Mex Peñoles, S.A. | Londres | | Zurich | |
| Netherlands | Londres | | Zurien | |
| H. Krijfhout & Zoon's Edelmetaalbedrijven BV | Londres | | Zurich | Comex |
| Schone Edelmetaal BV | Londres | | Zurich | Comex |
| | Londres | | Zuricii | Comex |
| Filipinas | T 1 | | 7 . 1 | |
| Central Bank of the Philippines | Londres | | Zurich | |
| Rumania | | | | |
| Allied Deals Phoenix SA Baia Mare | Londres | | Zurich | |
| Rusia | | | | |
| Joint Stock Company Ekaterinburg NonOJSC "Krastvetmet" | Londres | | Zurich | |
| Federal State Enterprise Novosibirsk Refinery | Londres | | Zurich | |
| Prioksky Plany of Non – Ferrous Metals | Londres | | Zurich | |
| State – Owned Enterprise Shyolkovsky Factory | Londres | | Zurich | |
| Sud Africa | | | | |
| Rand Refinery Limited | Londres | Tokio | Zurich | Comex |
| España | | | | |
| Sociedad Española de Metales Preciosos S.A. | Londres | | Zurich | |
| Suecia | | | | |
| Boliden Mineral AB | Londres | | Zurich | |
| Suiza | Londres | | Zurien | |
| Argor – Heraeus S.A. | Londres | | Zurich | |
| Argor – S.A. | Londies | | Zurich | |
| | T J | | 7 | |
| Cendres & Metaux S.A. | Londres | | Zurich | |
| Credit Suisse | T 1 | | 7 . 1 | |
| Metaux Preciéux S.A. Metalor | Londres | | Zurich | G |
| PAMP S.A. | Londres | Tokio | Zurich | Comex |
| Swiss Bank | | Tokio | | |
| UBS AG | | Tokio | | |
| Union Bank of Switzerland | | Tokio | | |
| Valcambi S.A. | Londres | | Zurich | Comex |
| Inglaterr a | | | | |
| Engelhard | | Tokio | | |
| Engelhard – CLAL UK Limited | | Tokio | | Comex |
| Johnson Matthey PLC | Londres | Tokio | Zurich | |
| Johnson Matthey Chemicals Ltd. | | | | Comex |
| Sheffield Smelting Co. Ltd. | | | | |
| Estados Unidos | | | | Comex |
| Asarco Inc | Londres | | Zurich | Comex |
| Engelhard – CLAL USA | Lonares | | Zanen | Comex |
| Engelhard Corporation | Londres | | Zurich | Comex |
| Golden West Refining Corporation Limited / Handy & Harman | Londres | | Zurien | Comex |
| Handy / Harman | | | | Comex |
| | | | | |
| Heraeus Incorporated Hemostaka Mining Company | | | | Comex |
| Homestake Mining Company | T 1 | T. 1 | 7 1 | Comex |
| Johnson Matthey Inc. | Londres | Tokio | Zurich | Comex |
| Johnson Matthey Refining Corp. | | m · · | | Comex |
| Metalor USA Refining Corp | Londres | Tokio | Zurich | Comex |
| Sabin Metal Corporation | | | | Comex |
| United States Metals Refining (Div. of Amax Copper, Inc) | | | | Comex |
| Uzbekistan | | | | Comex |
| Amaly Mining and Metallurgical Complex (AMMC) | Londres | | Zurich | Comex |
| Navol Mining & Metallurgical Combinat | Londres | Tokio | Zurich | |
| Zimbabwe | | | | |
| Fodelity Printers and Refiners (Private) Ltd. | Londres | | Zurich | |
| | | L | Fuente: The G | |

Fuente: The Gold Institute