SEPARACION 6 CONCENTRACION. - La fase final - der bemericio del mineral es la concentración, la-cual tiene por objeto separar de la ganga los elementos útiles, ligados química ó mecánicamente.

Generalmente se opera sobre un mineral molido cuyo contenido en metal es del orden de 1 al 5%

Los principales procedimientos son:

A) .- Separación Hidromecánica

B) .- Flotación

C) .- Separación Magnética

D). - Separación por Ventilación

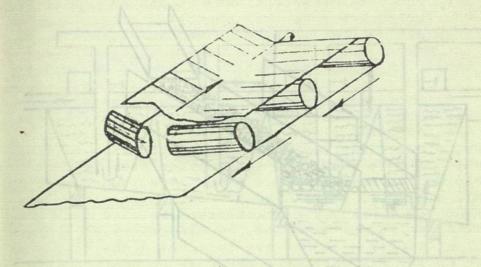
E). - Separación Electrostática.

Sí bien en algunas ocasiones se realiza lo - que llamamos separación previa a mano en forma de:

SCHEIDAJE. - Esta operación consiste en una selección manual del mineral en su subida de la mi
na, se separan los bloques estériles después de ha
berlos roto con ayuda de un mazo para asegurarse que no contienen porción útil alguna.

SELECCION SCBRE CINTA. - Esta selección consiste en hacer desfilar los trozos de mineral delante de los operarios, que separan los trozos estériles el mineral se colocan sobre una cinta contínua, generalmente cubierta de caucho, ésta cinta
es soportada por pares de rodillos que están ligeramente inclinados uno con relación al otro a finde dar a la cinta la forma de un canal, la cinta tiene generalmente una pendiente del orden del 20%
para que el mineral al fin de su recorrido se vier
taautomáticamente en los aparatos de acabado. Losoperarios se colocan a lo largo de la cinta.

SEPARACION HIDROMECANICA. La separación hidromecánica se basa en las diferencias que presenta la caída de los granos de mineral en el agua se gún su naturaleza química, sus dimensiones y sobre todo sus diferencias en peso.



SELECCION SOBRE CINTA

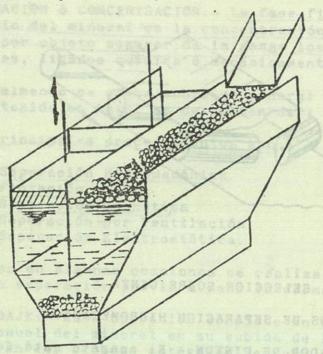
APARATOS DE SEPARACION HIDROMECANICA.

SEPARADOR DE PISTON. - El aparato está formado de varios compartimientos (1 a 5) colocados en serie cada compartimiento está dividido en dos partes porun tabique longitudinal; la primera comprende un tamíz sobre el cual llega el mineral; la segunda posee un pistón accionado por una biela excéntrica y anima do de un movimiento de elevación y descenso.

El agua que llena las cajas es forzada a atra vezar el mineral depositado sobre la rejilla, alternativamente en uno y otro sentido.

El mineral en estado de fango se introduce en la primera caja cuando el pistón desciende, el aguatraviesa el tamíz adquiriendo una velocidad suficiente para levantar los granos de equivalencia pequeña que se clasifican por el orden de masa volumétrica entonces las partes ligadas son arrastradas so trica entonces las partes ligadas son arrastradas so bre el tamíz siguiente por una corriente de agua que lega a la superficie de las cajas; las partes pesadas atraviesan el tamíz y caen al fondo de la caja.—El resultado se hace más regular revistiendo el tamíz de un lecho de granalla más gruesa que los gra-

nos de mineral y de un espesor aproximado de 5 cm.



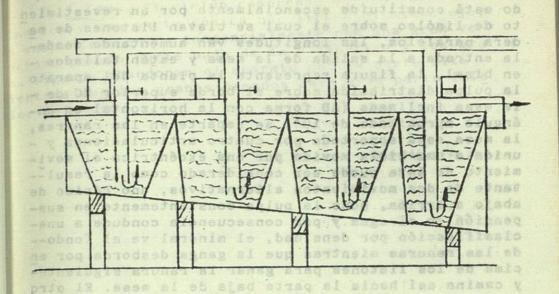
SEPARADOR DE PISTON

El pistón tiene un curso del orden de 1 cm.-y efectúa 200 vaivenes por minuto. Las dimensiones -del tamíz son de 70 x 40 cm. aproximadamente.

SEPARADOR DE CAJAS. - Este aparato está constituído por una serie de cajas en forma de pirámides - cuadrangulares invertidas cuyas dimensiones van en - aumento, lo que origina una disminución de la velocidad de la corriente de agua horizontal que conduce - el mineral.

La clasificación tiende a hacerse por orden - de masa volumétrica pero generalmente se inyecta - - agua de abajo a arriba en el fondo de cada caja, y - esta corriente de agua ascendente hace intervenir -- una clasificación por equivalencia. Se recogen las - diversas categorías de mineral en el fondo de las cajas y a la salida del aparato.

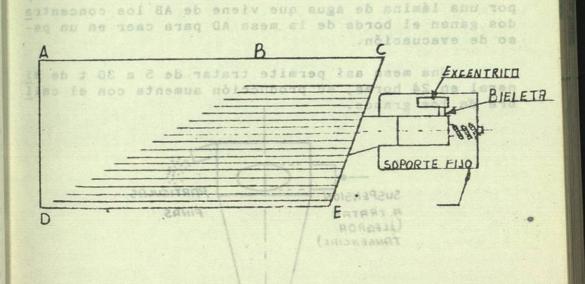
MESA DE SACUDIDAS. - Este aparato, moy emplea-



SEPARADOR DE CAJAS

-onsig lo no ovidantella ofnelmivom nu as ofnelmivom

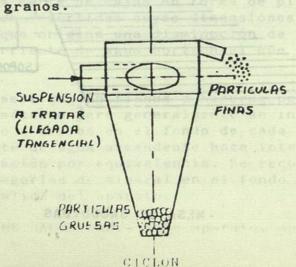
tos sucestvos, la extremidad de las ranuras y visnos a estableceras sobre la parte lias donde son lavadas



MESA DE SACUDIDAS

the de mineral y de un especie aproximado de 5 co do estă constituido escencialmente por un revestimien to de linóleo sobre el cual se clavan listones de ma dera paralelos, las longitudes van aumentando desdela entrada a la salida de la mesa y están tallados en bisel, la figura representa la planta del aparato la pulpa distribuída sobre el borde superior BC de la mesa inclinada (AD forma con la horizontal en unángulo aproximado de 10°) se reparte en las ranuras, la mesa está soportada por cuatro articulaciones y unida a una biela movida por una excentrica el movimiento de ésta puede ser considerado como la resul-tante de dos movimientos alternativos, uno rápido de abajo a arriba, pone la pulpa constantemente en suspensión en el agua y por consecuencia conduce a unaclasificación por densidad, el mineral va al fondo-de las ranuras mientras que la ganga desborda por en cima de los listones para ganar la ranura siguientey camina así hacia la parte baja de la mesa. El otro movimiento es un movimiento alternativo en el planode la mesa, determinante de los choques longitudinales; las partículas de mineral puro ganan, por sal-tos sucesivos, la extremidad de las ranuras y vienen a establecerse sobre la parte lisa donde son lavadas por una lámina de agua que viene de AB los concentra dos ganan el borde de la mesa AD para caer en un paso de evacuación.

Una mesa así permite tratar de 5 a 30 t de mi neral en 24 horas, su producción aumenta con el cali bre de los granos.



indrica y una parte cónica que tienen el mismo eje, a suspención entra tangencialmente con una gran veocidad por la parte baja de la cilíndrica y los gra ocidad por la parte baja de la cilíndrica y los gra ligeros abandonan el aparato por la parte alta nientras que los granos pesados caen a la parte infecior del cono.

FLOTACION

Principio. La flotación tiene por objeto separar de la ganga el elemento rico del mineral, reu
niéndolo en la superficie del agua en la que se le ha
sumergido mientras que la ganga permanece en el fondo
en el caso de un mineral complejo, permite hacer flotar, uno del otro, los diversos constituyentes que se
trata separar (flotación diferencial).

La flotación consiste en inyectar aire dividido en burbujas muy finas en un fango formado de mineral pulverizado y agua, al que se han incorporado - "reactivos convenientes". Las burbujas de aire se fijan sobre ciertos granos (según su naturaleza química) y forman una espuma; se concibe que el empuje del - agua pueda vencer el peso de la espuma y haga flotarésta; mientras que los otros granos permanecen en elfondo.

La flotación no tiene lugar más que para -las partículas no mojadas por el agua, condición realizada por la adición de un producto conveniente. Enla flotación intervienen múltiples fenómenos; fenómenos electrostáticos y electrolíticos. capilaridad, -adsorción, emulsiones y naturaleza de la superficie del grano juegan un papel fundamental.

Este tratamiento da muy buenos resultados,-aún para minerales pobres o muy complejos. Por ello,-este procedimiento ha tenido un desarrollo considerable. Creado en los Estados Unidos, en 1911, se puede-estimar en casi 1000 millones de toneladas la cantidad de mineral tratado anualmente por este procedimiento. No se aplica más que a los minerales no férreos. y, sobre todo, a los sulfuros. Sin la flotación, el plomo, el cinc y el cobre serían mucho más costosos.

El papel que realizan los reactivos en losprocesos de flotación son:

- 1.- Formación de una película sobre el mineral. El reactivo envuelve al mineral con una película muy delgada que aumenta su aptitud a no dejarsemojar por el agua, y permite la adherencia de las burbujas de aire (papel colector). Para este fin se emplean sobre todo xantatos de potasio.
- 2.- Formación de la espuma.- El reactivo a la división en el agua del aire insuflado o aspirado, en un gran número de pequeñas burbujas que forman una espuma de dimensiones convenientes (la dimensión de una burbuja normal es de 3 mm de diámetro aproximadamente). Además, esta espuma debe serde una estabilidad suficiente para no romperse antes de su salida del aparato, pero no debe mantener se demasiado tiempo a fin de desagregarse desde suentrada en los espesadores.

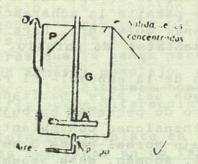
Se utilizan sobre todo para realizar este pa pel aceites de alquitrán, de madera de pino en particular (papel espumante).

3.- Modificación del medio.- La flotación -puede ser impedida por la presencia de sales solu-bles (ej. sulfatos) o por ciertas modificaciones químicas superficiales del mineral. A veces la ganga puede flotar, como consecuencia de su finura o de su naturaleza química.

Los principales agentes modificantes son: el ácido sulfúrico; el sulfuro de sodio, utilizado para precipitar las sales solubles que se encuentranen la pulpa, y también para facilitar la flotaciónde los minerales oxidados recubriendo su superficie de una capa de sulfuro.

La cantidad de reactivo es relativamente pequeña: para 1 t de mineral tratado, es del orden de 60 g de aceite, 50 g de xantato de potasio y 2 kg.-de ácido o de producto básico; la riqueza del mineral pasa por ejemplo de 1 a 25% y la tasa de recuperación del metal sobrepasa el 90%.

de corres si se opera sobre granos ady tinde, que



SEPARACION MAGNETICA

Principio. - La separación magnética es aplica ble a elementos paramagnéticos o ferromagnéticos; es tando el mineral colocado en un campo magnético, los elementos magnéticos son separados por atracción.

A veces la separación magnética es precedidade un tratamiento térmico conveniente cuyo objeto es acentuar las propiedades magnéticas de un elemento del mineral a fin de hacer más fácil la separación.

El paramagnétismo debido al hierro se atenúacon la complejidad química de las combinaciones. Una simple calcinación puede destruir ciertas sales complejas y formar combinaciones más simples muy paramagnéticas.

APARATOS DE SEPARACION MAGNETICA. - Se les cla sifica en dos categorías bien distintas según que el mineral sea ferromagnético o paramagnético.

A).- SEPARACION DE MINERALES FERROMAGNETICOS-Siendo la fuerza de atracción relativamente grande,los aparatos utilizados son muy simples. Se puede -operar en seco o por vía húmeda. La separación en se co utiliza un aparato de tambor si el mineral está en trozos comprendidos entre 5 y 40 mm, y un aparato de correa si se opera sobre granos muy finos, que -- tiene la ventaja de suprimir los polvos.

1.- APARATO DE TAMBOR.- Este aparato está - formado por un tambor cilíndrico que gira alrededorde un eje horizontal; la superficie de este tambor está formada de barras de hierro y de cobre (o de -acero austenítico amagnético) alternadas. Un electro
imán imanta las barras de hierro y les permite reteimán imanta las barras de hierro y les permite retener momentáneamente los bloques de magnetita, mientras que los estériles continúan su caída. Los bloques de magnetita caen cuando la rotación del tambor
los lleva a una zona de pequeña intensidad del campo
magnético.

Un aparato cuyo cilindro tiene 75 cm de diame tro, 60 cm de longitud y gira a razón de 30 r p.m., - trata aproximadamente 5 t/h de mineral.

Estériles Magnetita

al costa se utili tal man rias de

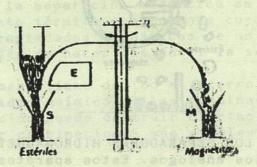
2.- LOS SEPARADORES HIDROMAGNETICOS, se fundamen principios análogos. Estos aparatos Gröndal están constituídos por un casquete esférico de eje de rotación vertical; este casquete está formado por sectores alternativamente de cobre y de hierro; éstos durante su imantación por un imán, retienen los granos magnéticos del lavado. Un conducto circular dividido se encuentra debajo del casquete; las partes estériles caen en un compartimiento mientras que las patetes magnéticas son arrastradas al compartimientos compartimientos compartimientos compartimientos compartimientos senes locado a una altura inferior de la anterior, senes

Esta separación se llamo de baja intensidad.

porque los campos magnéticos no sobrepasan de 0.3 - telsa. Se practica en las minas para obtener concentrados (52 a 68% de hierro) a partir de todo-uno de magnétita de 45% de hierro aproximadamente.

B.- SEPARACION DE MINERALES PARAMAGNETICOS. La separación es mucho más difícil que en el caso precedente. La fórmula que da la fuerza de atracción - i muestra que es preciso utilizar campos magnéticos intensos y que presenten una gran variación lineal.

Los aparatos del tipo "Rapid" son los más extendidos. El mineral, molido bastante groseramente llega a la superficie de una correa sin fin; es atra do por la acción de los imanes que giran rápidamente alrededor de un eje vertical; cuando el mineral estáfuera del campo magnético, es proyectado por inercia al costado de la correa transportadora. Generalmente se utilizan tres imanes cuya altura está regulada detal manera que se clasifica el mineral en seis categorías de magnetismo decreciente.



Esta separación se llama separación magnética de alta intensidad, porque los campos utilizados alcanzan 2 telsas. Este procedimiento permite obtener concentrados de 10% de hierro a partir de todo-uno de 25% de hierro aproximadamente (limonita oolítica de ganga calcárea).

EXTRACCION DEL METAL

nido por los procesos anteriores, deberá ser tratadicon el fin de eliminar el resto de la ganga y descomponer el mineral de modo que pueda extraerse el metal

CLASIFICACION DE LOS PROCESOS DE EXTRACCION Y AFINO DEL METAL. - Los procesos de extracción y afino del metal se clasifican de la siguienteforma:

A).- Pirometalúrgico:- El calor necesario parra la reacción se obtiene de la combustión de combustibles.

B).- Hidrometalúrgicos:- El metal se extrae del mineral mediante el empleo de alguna disolución - líquida.

C).- Electrometalúrgicos:- La energía eléctrica es la encargada de proporcionar el calor para la descomposición, o bien se utiliza jpara la deposición electrolítica del metal a partir de una solución

FACTORES QUE DETERMINAN LA SELECCION DE UN U OTRO PROCESO DE EXTRACCION. - Los factores principales para seleccionar los procesos de extrac-ción son:

- A).- Naturaleza química del concentrado - (óxidos, sulfuros)
- B).- Riqueza en metal Hi
- C).- Pureza que se pide ai producto final
 - D) . Cantidad que debe tratarse de concentrado

PROCESOS PIROMETALURGICOS. - Los procesos que integran este grupo son: SINTERIZACION, CALCINA-CION, TOSTACION, FUSION, DESTILACION, AFINO A FUEGO

Los tres primeros métodos son procesos térmicos preliminares a la fusión.

SINTERIZACION. - Consiste en calentar las partículas i ma temperatura próxima a la de fusión aproximadamente (1000%), par i que tomen un estado par oscivis adhieran unas on otras.

Las partículas a sinterizar son previamente mezclados con un poco de carbón (del orden del 10%) a fin de obtener la temperatura suficiente; a veces seañade un fundente (sílice, cal) que sirve de liganteasí se obtienen productos a la vez muy porosos (parafavorecer la reducción posterior) y muy resistentes.

Se utilizan diferentes aparatos: horno rota tivo, convertidores Dwight Lloyd y Huntington-Heberlein aparato Greenwalt, etc.

Una de las máquinas más utilizadas en la -sinterización y la más difundida es la de Dwight- - -Lloyd, en la cual, la carga cae automáticamente me- diante una tolva de alimentación sobre una parrilla móvil sin fin. La carga pasa a continuación por deba jo de un encendedor, el cual prende la superficie dela carga al penetrar ésta en la zona de aspiración. -El dispositivo de encendido está formado en escenciapor un quemador de forma especial que ûirige los productos calientes de la combustión directamente a través de la superficie de la carga. Por debajo del empa rrillado móvil que transporta la carga existe en la zona de aspiración una caja de viento o de aspiración La caja de viento está conectada a un ventilador centrifugo de fuerte depresión, el cual aspira al aire a través de la carga a su paso por encima de la caja. Esto hace que el calor penetre a través del lecho que forma la carga que se quiere sinterizar. La profundidad del lecho suele variar la inmessa mayoría de lasveces de 10 a 12.5 cm. con minerales de cobre y de 20 a 25 cm con minerales de hierro. La velocidad a que se mueve la cinta es tal que la sinterización se completa al llegar el material al extremo de la caja devientos. El material sinterizado al alcanzar el otroextremo del emparrillado cae a una vagoneta dispuesta para recibirlo. La ventaja de esta máquina es que cada fase del proceso se realiza mecânicamente y automá ticamente.

Un aparato con 13 metros de longitud y 1 metro de ancho tuesta aproximadamente 200 toneladas en24 horas a una velocidad de 50cm/min.

en general as consuesto de los gastos de cranaps aumento de rendimiento dei aparato metalurgico en general as consuesto obtaneral por el consuesto obtaneral por el consuesto de consuesto obtaneral por el consuesto de consuesto

mento del consuno del coque a costa de un mento del consuno del coque del comico GYOJJ-THOIWO ANIUDAM

28600 + 8 0, men Fey 7200

quecimiento del minerat cuyo titulo en element

es evidentemente aumentado por la separación de

xido de carbono y el agua; de silos resulta, a

CALCINACION. - Se define con el nombre de cal cinación, la descomposición de un compuesto químico con producción de un sólido y un gas. El sólido que se obtiene normalmente es un óxido Ejem. típicos de calcinación son:

También se puede definir como la disociació térmica de los carbonatos bajo el efecto de una elevación de temperatura, ejem. descomposición de carbonato de hierro: FeCO 3 CO2 + feO

Sería ventajoso, desde el punto de vista de consumo posterior de carbono, detenerse en el óxi do ferroso, pero no se puede impedir su oxidación inmediata, en oxido férrico (Fe₂0₃). ó en oxido inmediata, en oxido férrico (Fe₃0₄) por el exceso de aire en el homagnético (Fe₃0₄) por el exceso de aire en el homagnético (Fe₃0₄)