Por lo tanto la ecuación global de calq ción es.

2FeCO<sub>3</sub> + ½ O<sub>2</sub> Fe<sub>2</sub>O<sub>3</sub> +2CO<sub>2</sub>

VENTAJAS DE LA CALCINACION. A). - Hay en quecimiento del mineral cuyo título en elemento út es evidentemente aumentado por la separación del oxido de carbono y el agua; de ellos resulta, event mente, una disminución de los gastos de transporte aumento de rendimiento del aparato metalúrgico.

- B).- Siendo poroso el compuesto obtenido en general más fácil de reducir.
- C).- Puede haber depuración parcial del neral por eliminación más o menos completa de azuí en estado de SO<sub>2</sub>
- D).- En la metalurgia del cinc. La separ ción del óxido de carbono (oxigenante a temperatur elevada) favorece la reducción del óxido ZnO que otra forma no sería posible más que a costa de un mento del consumo del coque.
- E).- Se advierte que bajo presiones igua 150 las temperaturas teóricas de comienzo de disociaci imitérmica de los diferentes carbonatos se reparten e obilum vasto intervalo, ha aquí los números relativos a igiduantro carbonatos utilizados en metalurgia.

CARBONATOS ZnCO<sub>3</sub> FeCO<sub>3</sub> MnCO<sub>3</sub> CaCO<sub>3</sub>

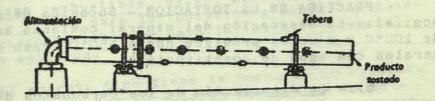
Presiones

0,1 atm. . . . . . . . 95°C 132°C 310°C 750°C

0,25 atm. . . . . . . . 108°C 149°C 333°C 798°C

En el proceso de calcinación se utiliza en hórno rotativo, son largos cilindros hasta de 60 m que giran a 5 r.p.m., ligeramente inclinados sobre la horizontal (6 grados), y cuyo diámetro es genera mente 1/10 de su longitud. Llevan en la periferia to beras de admisión de aire regulables que penetran tabel eje del cilindro, la pared interior de ladriferractario presenta una estructura especial con anota del mineral.

Su flexibilidad de marcha es muy grande, intemperatura del régimen puede variar de 850 a 11 °C egún la naturaleza del mineral tratado



ce a partir de 200°C a temporaturas

Proceso termi HORNO ROTATIVO

TOSTACION. - Es la transformación de un mineral ó concentrado en un óxido o en un sulfato median te la aplicación de calor y la acción de un reactivo de oxidación, como por ejemplo, aire. Un ogente

Se utilizan tres procedimientos de tostación:
a).- Tostación total y reducción. (Tostaciónrelámpago), el sulfuro es enteramente transformado en oxido, posteriormente es reducido por el carbono.

b).- Tostación total, disolución y electrolisis. El oxido formado se trata con ácido sulfurico diluido se obtiene una solución de sulfato de la que se extrae el metal por una electrolisis con anado insoluble, ejemplo: cinc, cobre.

dimiento se utiliza para obtener cobre, pero no se -mecánico (utilizados sobre todo para los minerales aplica al mineral bruto. Una contrata de solicio de aplica al mineral bruto. Una parte del sulfuro es - autocombustibles). oxidado, y el oxido cuproso formado reacciona sobreel sulfuro intacto dando el metal:

$$2\text{Cm}_2\text{S} + 30_2 \longrightarrow 2\text{Cm}_2\text{O} + 2\text{SO}_2;$$

$$\text{CmS} + 2\text{Cm}_2\text{O} \longrightarrow 6\text{Cm} + \text{SO}_2$$

nerales con agua de constitución).

- b).- La disociación de los carbonatos de la ganga se produce eventualmente a partir de 200°C.
- c) .- La inflamación de los sulfuros se produce a partir de 200°C a temperaturas que varían con la naturaleza del mineral y la finura de los granos. Encima de 650°C se forman sobre todo sulfatos encima de 750°C predomina la formación de óxidos. La composición de la atmósfera del horno (SO3, SO2 O2) puede modificar, para una misma temperatura, las porporcio nes de oxidos y sulfatos.
- d) .- La descomposición de los sulfatos es prácticamente total encima de 1000°C. El producto -tostado está entonces formado de óxidos.

HORNOS DE TOSTACION .- Actualmente, un horno de tostación no solamente debe realizar la oxidación del mineral de manera a obtener los productos deseados (óxidos o sulfatos) en las mejores condicionessino que también debe permitir la recuperación fácil del dióxido de azufre (fabricación del ácido sulfúri co) y la máxima recuperación de las cantidades de --

Estas consideraciones han originado la cons-trucción de numerosos aparatos de tostación, que sepueden clasificar así:

- 1. Hornos de soleras múltiples de rableado
- 2.- Hornos de mufla (para minerales no autocombustibles).
  - 3. Convertidores
  - 4.- Hornos rotativos
  - 5.- Hornos de fluidización.

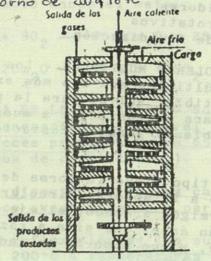
HORNOS DE SOLERAS MULTIPLES .- Los hornos mecá nicos de soleras múltiples son los más extendidos, -PRACTICA DE LA TOSTACION. - Sucesión de fenóme no utilizan combustible, salvo; para la puesta en -nos: a). - La desecación del mineral comienza antes - marcha, y sirven para la tostación a muerte de minede 100°C y a veces progique hosts 55000 de fenóme no utilizan combustible, salvo, para la tostación a muerte de minemarcha, y sirven para la tostación parcial rales autocombustibles y para la tostación parcial de otros sulfuros.

El aparato tipo tiene la forma de un cilindro que comprende de 6 a 10 soleras circulares fijas - construidas de hormigón armando, el eje del aparatoestá ocupado por un árbol que gira a razón de 1 r.p. m. aproximadamente, y que soporta en cada piso un -brazo provisto de paletas.

El mineral molido no debe contener más de - -0.08% de agua, y se introduce sobre la solera supe-rior; las paletas están inclinadas en sentido inverso de una solera a la otra de forma que empujan el mineral hacis la abertura de la solera, alternativamente central y periférica, a fin de hacerlo paser a la solera inferior. El aire se insulfa en la parte 'nferior del horno; este aire generalmente se neca-liente previamente [or circulación en el árbol 6 brq zos, a los que enfría y protege así contra el ataque de los gases.

Las dimensiones medias de un aparato tal sonlas siguientes: Diémetro 6 m, altura 9, la producción diaria del mineral tostado es aproximadamente de 50 t. y el contenido en azufre desciende a 7% - aproximadamente.

El horno alto su objetivo es
producir el arrabio ques la
materia prima en la fabricación
de acero en los hornos de afino
o bien en la fabricación de piezas
de fundición en el horno de uballo te

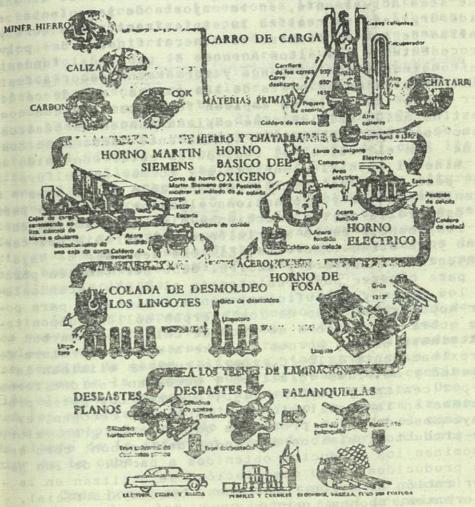


## HORNO ROTATIVO

realizada a elevada temperatura, en la que se obtine bien metal fundido (fusión reductora) ó bien un mezcla de sulfuros metálicos en estado líquido (fusión por matas estado líquido (fusión por matas

La fusión reductora del mineral de hierro el el horno alto constituye el punto de partida de la labricación de la fundición y del acero, por lo que remos de ella con más detalle.

Act and sommeral de hierro, coke (agente redu (Chafarra, ombostible, fundentes, aire)



ESQUEMA DE LA PRODUCCION DEL ACERO combina con las impurezas y origina su separación -- física. Los minerales de hierro utilizades son principalmente óxidos; hematites (foo), magnetita -- (Fe<sub>3</sub>O<sub>4</sub>), limonita (Fe<sub>2</sub>O<sub>3</sub>H<sub>2</sub>O) y siderita -- (Fe<sub>0</sub>CO<sub>2</sub>), estando formada la gang en su mayor parte por sílice (SiO<sub>2</sub>), junto con cantidades menores de manganeso y fósforo. A veces el mineral se somete a-alguna operación previa de preparación, tal como cal cinación, tostación. o concentración, dependiendo el

Elcoke de be ser: baje contenido en sust volatile gi fengas porosidad vestifencia al aplantamiento

Un buen podev calorifice (),000 kcel) kg)

cuales se insufla en el normo attravés de la cual se el que se le someta a una u otro; del tipo de mineraquera de escoriar o bigotera, a través de la cual se el que se le someta a una u otro; del tipo de mineraquera de escoria líquida, está sique sea. Actualmente, en la mayoría de las plantas efectúa el sangrado de la escoria líquida, está sisiderúrgicas, se realiza la sinterización con coke y tuada aproximadamente 1 m por debajo de las toberascaliza de las partículas de mineral finas y del polvia piquera del hierro, a través de la cual se sangra procedente de los altos hornos. El papel del fundentel arrabio líquido, se encuentra situada a 60 cm. -es combinarse con la ganga y formar una escoria fusi por encima de la parte superior del crisol. Sobre el ble. Como la mayor parte de las gangas, son de carác crisol se encuentra el etalaje, el cual tiene formater ácido (sílice), se emplean fundentes básicos comde tronco de cono invertido, de unos 3 m de altura castina ácido (sílice), se emplean fundentes básicos y cuya base mayor tiene un diámetro de unos 9 m como castina o magnesita. El fundente también se com aproximadamente. El etalaje está rodeado por el cobina con el azufre, el cual puede estar contenido elector del viento, de soplado, a través del cual lie el mineral o en el combustible y formar un sulfuro garal aire caliente a las toberas. Sobre el etalajeque pasa a la escoria. El coke no solo actúa como - se encuentra la cuba, la cual es un tronco de altura agente reductor y proporciona el calor necesario par comprendida entre 15 y 18 m, y cuya base superior -el desarrollo de las reacciones sino que también es tiene un diametro de unos 6 m. La carga del horno se el responsable de la aparición en el arrabio del car efectúa por su parte superior, transportándose las bono y de otras impurezas. El coke debe ser de bajo primeras materias hasta dicha zona en unos carros de contenido en fósforo y azufre. debe ser también poro- carga basculantes o "ships", que se mueven sobre una so para ofrecer poca resistencia al flujo ascendente carrilera inclinada. de los gases y lo suficientemente resistente para podos sobre él. El coke se produce calentando carbón - dos campanas con cierre de cono, a través de las -der soportar el peso de los cuerpos sólidos depositabituminoso en los hornos de coke a una temperatura de cuales puede efectuarse la carga sin que se produzca aproximadamente 1,100°C, con lo cual se eliminan la humedad y materias volátiles y queda un residuo forma do por cenizas y carbono fijo, o coke. Los gases producidos en la destilación del carbón se recogen, extrayéndose de ellos productos químicos de gran valor. Los productos químicos derivados del carbón, como sedenominan los productos obtenidos a partir de los gases producidos en su destilación, se utilizan en la fabricación de nylón, plásticos, caucho artificial, Colorantes, abonos, perfumes y diversos productos far cuperadores de calor, cuyo objeto es el precalentaomacéuticos, entre ellos la aspirina.

Los hornos altos son grandes hornos de cuba de -aproximadamente 30 m de altura, revestidos interior-mente con ladrillos refractarios. La parte cilíndrica Sinferior, denominada crisol, de unos 3 m de altura y nos 8 m de diámetro, contiene las toberas, la piqueade escollar o bigotera y la piquera de sangrado del Shierro, las toberas son una serie de orificios abier -tos a lo largo de una circunferencia en la parte suoperior del revestimiente del risol, a través de los-

cuales se insufla en el horno aire caliente. La pi-

La parte superior del horno está provista deuna pérdida de gases calientes. Los materiales se -descargan en la campana superior, bajando a continua ción el cono y cayendo en la campana inferior. Una vez los materiales en este recinto se cierra la campana superior levantando el cono y se baja el cono de cierre de la inferior, cayendo la carga al inte-rior de la cuba.

Cada horno está equipado con tres o cuatro re miento del aire antes de su entrada en el horno a -través de las toberas. Los recuperadores son cilin-dros verticales de acero de unos 36m de alto y de -diámetro comprendido entre 7 y 9 m., los cuales contienen dos cámaras revestidas con ladrillos refracta rios. Una de ellas, grande y despejada, constituye la cámara de combustión, en la que los gases proce-dentes del horno alto se mezclan con la proporción correspondiente de aire, quemándose. Los gases quema dos ascienden a la cúpula del recuperador y de allí-

descienden a través de los numerosos conductos de la drillos refractarios que forman la segunda cámara, cediéndoles gran parte de su calor. Después de estar pasando el gas durante unas tres horas por el mismo-recuperador se cierra el paso y se envía a otro de recuperadores, introduciéndose en el primero por su parte inferier aire procédente de las máquinas so plantes, el cual, durante su recorrido hasta el horpolantes, el cual durante su recorrido hasta el horpolantes durantes du

Las reacciones químicas que tienen lugar enel horno alto son numerosas, y nos limitarenos a -tratar solamente las más importantes. El mineral, la caliza y el coke que se cargan por la boca entran en contacto con la corriente ascendente de gases calientes, cuya temperatura es de unos 150°C, secándose y eliminándose el agua que pudieran conte
ner. Los materiales descienden lentamente por la cuba hasta alcanzar la zona de reducción, en la -cual las temperaturas varían entre 370 y 870°C. Aquí se ponen en contacto con el gas reductor, óxido de carbono, verificándose las siguientes reaccio
nes que van acompañadas de un aumento de temperaturas.

$$3Fe_2^{0}_3 + C0 \longrightarrow 2Fe_3^{0}_4 + C0_2$$
 $Fe_3^{0}_4 + C0 \longrightarrow Fe + C0_2$ 
 $Fe_3^{0}_4 + C0 \longrightarrow Fe + C0_2$ 
 $C0_2 + C \longrightarrow 2C0$ 

Al continuar descendiendo los materiales lle gan a la zona de absorción de calor, en la cual las temperaturas varían de 870 a unos 1,315°C, correspondiendo éste último valor a la parte superior del etalaje. En esta zona se descomponen el agua y la caliza, el hierro esponjoso absorbe algo de carbono y parte de óxido de manganeso se reduce, verificándose las reacciones siguientes:

$$H_2O + C \longrightarrow H_2 + CO$$

$$CaCO_3 \longrightarrow CaO + CO_2$$

$$MnO + C \longrightarrow Mn + CO$$

En la región del etalaje, conocida como zona de fusión se alcanzan temperaturas de unos 1650°C,-teniendo lugar muchas de las reacciones que dan lugar a la formación de la escoria, algunas de las -reacciones típicas que se verifican son las siguien tes:

$$\begin{array}{c} \text{CaO} + \text{SiO}_2 & \longrightarrow \text{CaSiO}_3 \\ \text{FeS} + \text{CaO} + \text{C} & \longrightarrow \text{CaS} + \text{Fe} + \text{CO} \end{array}$$

(\*) 
$$Ca_3P_2O_8 + 3SiO_2 + 5C + 6Fe \longrightarrow 3CaSiO_3 + 5CO + 2Fe_3P$$
  
 $P_2O_5 + 5C \longrightarrow 2P + 5CO$ 

Las reacciones (\*) conducen a la formación - de fosfuro de hierro, el cual es soluble en el hierro y pasa a formar parte del baño metálico; por -- consiguiente la única manera de controlar el contenido en fósforo del arrabio es mediante una adecuada selección de los materiales de partida.

Inmediatamente por encima de las toberas seencuentra la zona de combustión, en la cual se llegan a alcanzar temperaturas de alrededor de los - 2,000°C. En esta zona el oxígeno y el agua contenidos en el aire caliente insuflado se combinan con el carbono del coke formándose hidrógeno y óxido de
carbono, la escoria y el hierro, ambos en estado lí
quido ahora, se filtran a través de los intersti- cios del coke, pasando al crisol, donde se separanen dos capas por orden de densidades. La capa inferior, de metal fundido, contiene todas las sustan-cias reducidas, mientras que la superior, de escoria, está compuesta por todas las sustancias que -han quedado sin reducir. Es probable que en la su-perficie de contacto entre ambas capas haya una pe-

queña reducción de sílice con formación de siliciuro de hierro o silicio de acuerdo con las reacciones si guientes:

$$Si0_2 + 2C + Fe \longrightarrow FeSi + 2 CO$$
  
 $Si0 + 2C \longrightarrow Si + 2 CO$ 

lo que explica la presencia en el hierro de pequeñas cantidades de silicio en estado de disolución.

En marcha normal la escoria se sangra cada -dos horas aproximadamente, mientras que el sangradodel hierro tiene lugar cuatro ó cinco veces al día.El arrabio se cuela en cucharas, en las cuales se -transporta a los hornos de acero, los cuales necesariamente tienen que encontrarse cerca, o bien pueden
moldearse en lingote de afino ó galápagos.

Las impurezas que contiene el arrabio varía notablemente según el mineral utilizado, pero normal
mente se encuentra dentro de los siguientes intervalos; carbono de 3 a 4.5% silicio, 1 a 4%; azufre, -0.04 a 0.2% fósforo 0.1 a 2%; y manganeso 0.2 a 2.5%

El horno alto debe tener un funcionamiento -perfectamente regular; la composición del lecho de-fusión, su modo de repartición en la cuba, la cantidad, presión, temperatura y grado de húmedad del - aire insuflado, la cadencia de las coladas del arrabio y de la escoria, todo debe ser mantenido sensi-blemente constante.

El buen funcionamiento se controla nor el estudio de los arrabios y la regularidad del descensode las cargas; si los productos son demasiado calientes, se aumenta un poco la proporción de mineral etinversamente, si el descenso de las cargas es penoso se aumenta la sílice en detrimento de la cal. Otras consideraciones intervienen: exámen de la escoria, composición y temperatura de los gases del tragante, cantidad de polvos, presión del aire, exámen de lastoberas.

Cuando se quiere cambiar de marcha, se opera-

progresivamente y la operación dura algunos días, se modifica poco a poco el lecho de fusión y el regimen del aire.

and requection de silier con fermación de silicturo

Los accidentes de marcha son de dos clases,

A).- El colgado es una parada en el descenso de las cargas que quedan colgadas en las paredes. puede ser debido a una marcha demasiado caliente: la fusión de las materias es prematura, y su dilatación forma una bóveda en la parte superior de los etalajes, la formación de carbono pulverulento a partir de la disociación del óxido de carbono contribuye también al hinchamiento de la carga. Se remedia por la parada momentánea del soplado o disminuyendo la temperatura del aire.

El colgado puede igualmente formarse en marcha fría, si el combustible está en cantidad insuficiente, las materias de la carga no funden más queen parte y descienden mal. Entonces se utilizan las toberas de socorro que están colocadas a un nivelsuperior a las toberas normales.

B).- Las obstrucciones del crisol provienende un defecto de combustible o de una carga demasia
do calcárea; la escoria se carga de óxido de hierro
la desulfuración se hace mal, y las toberas y los
agujeros de colada corren el peligro de ser obstruí
dos debido a la falta de fluidez de la materia. Espreciso remedir inmediatamente este accidente elevando la temperatura del aire.

TEORIA DE LA CARGA. - La carga se hace a unacadencia regular, por capas alternadas de combustible y de la mezcla mineral + fundente. Siendo los ángulos del tálud natural del coke y del mineral de
aproximadamente 26° y 35° respectivamente se debe proceder por cargas masivas, porque cargas alternadas insuficientes podrían dar lugar al estableci miento de una columna contínua de uno de los elemen
tos.

the speciado strategos intropos abordo se obasto se

El dispositivo de la carga está dispuesto le tal manera que las materias son introducidas en laperiferia; por consiguiente el coke predomina en el centro, pero en el curso del descenso de los minera les (sobre todo los menudos) tienden a aproximarseal eje del aparato, lo que homogeneiza el lecho defusión. La buena repartición de las materias origina una economía de coke, restringe la producción de 
polvos y disminuye los riesgos de colgado.

INYECCION DEL VIENTO. - El viento es sopladobajo una sobrepresión de l atm aproximadamente por10 a 20 toberas colocadas regularmente alrededor de
la obra. La penetración y el diámetro de las tobe-ras deben permitir la repartición regular del viento en el interior del horno alto; toberas largas odemasiado poco penetrantes proporcionarían una circulación periférica.

El viento es previamente llevado a alta temperatura, (600 a 1000°C), en recuperadores calentados por la combustión de una parte de los gases del tragante.

En marcha normal, se inyecta en las toberasaproximadamente 3 m3 de aire por kilogramo de cokeintroducido, volúmen evaluado en condiciones normales de temperatura y de presión.

Generalmente la húmedad del viento es mantenida a una tasa determinada.

COLADA DEL ARRABIO. Según el volúmen del -crisol y la producción del horno alto, el intervalo
regular entre dos coladas sucesivas varía de 4 a 12
h. La temperatura del arrabio a la salida del cri-sol es de 1400°C aproximadamente. El arrabio que sa
le del horno alto se destina a tres empleos, 1. Se
utiliza directamente para el moldeo; este caso es -más bien raro. 2. Se le dirige en estado líquido -hacia la acería. El arrabio destinado a ser inme--diatamente transformado en acero, es colado en cu--charas cuya capacidad aproximada es de 20 t, y después reunido en un mezclador, en espera de ser in---