

討3

焼結鉱の還元粉化について

新日本製鐵 広畠製鐵所 神原健二郎 萩原友郎
○藤田慶喜

1. 緒言

焼結鉱の還元粉化性、特に400~600°C附近でCOガスにより還元される際の粉化現象については1964年以来、我々において多くの研究が行われてゐる。それらの報告の多くは還元過程での焼結鉱の鉱物相の変化を追跡することにより焼結鉱中に存在するヘマタイトと還元粉化現象との関連することを指摘してゐる。^{1)~4)} 当所では焼結鉱の還元粉化性を1967年半ばより焼結鉱製造時に測定することにより、焼結の製造技術の改善と、それらの性状の高炉操業に与える影響をかりに長期的に亘って調査することが出来た。以下にその概要を報告する。

2. 石灰焼結鉱の顕微鏡組織

焼結鉱の鉱物組成は塩基度や燃料添加率によって大きく変化する。それらの変化を 図1に示す。燃料添加率が中位の所で調べてみると、塩基度が上るにつれてマグネタイトやヘマタイトは次第に減少していく。一方、カルシウムフェライトは塩基度0.8位から次第に形成されはじめ1.2位まで増加して行き、2.0附近では3元系カルシウムフェライトが観察される。又、低塩基度の所ではファイヤライトを含む結晶質スラグが出来るが、石灰添加量が増すにつれ鉄ゲーレナイト($2\text{CaO}\cdot\text{Fe}_2\text{O}_3\cdot\text{SiO}_2$)に変化していく。塩基度が1.7位からダイカルシウムシリケート($2\text{CaO}\cdot\text{SiO}_2$)やライムオリヴィン($2\text{CaO}\cdot\text{SiO}_2-2\text{FeO}\cdot\text{SiO}_2$ の固溶体)が出現していく。以上の鉱物組成の変化を現場での品質管理用にいくつもの色別しやすい組織にまとめ元鉱部タイプI~IV(酸化鉄の形態により)と分類し、品質管理を行つた。

3. 焼結鉱の顕微鏡組織と還元粉化

当所で現場の品質管理用に使用してゐる焼結鉱の還元粉化測定法を 図2に示す。焼結鉱の顕微鏡組織を 表1~2のごとく分類したあと、実際の広畠第1、第2焼結機で製造した塩基度1.4及び2.0の焼結鉱の組織をリニヤアナライザを用いて解析し、それらの組織の占有率と還元粉化との関係を調査した。(図3)

表2に示したごとく塩基度2.0附近での標準的組織はタイプIVであるが、還元粉化がはげしいものはタイプIIが減少し、タイプIとタイプIIIが増していくのが分かる。

タイプIやIIの組織は通常、石灰添加量が少い所で、せいか鹽基度1.6位までにみられる組織であることがから、もし塩基度2.0の焼結鉱中にそれらが見られる場合は、石灰石が完全に溶解せずに不完全な状態で焼結が完了していることを示してゐる。その為に還元粉化も激しくなるといふ。塩基度1.4では元鉱が残るケースが多く、タイプIの組織とともに、それらが多くなるにつれ還元粉化が激しくなる。焼結が充分に行われれば元鉱、タイプIの組織が減り、タイプII、タイプIIIの組織が増して還元粉化

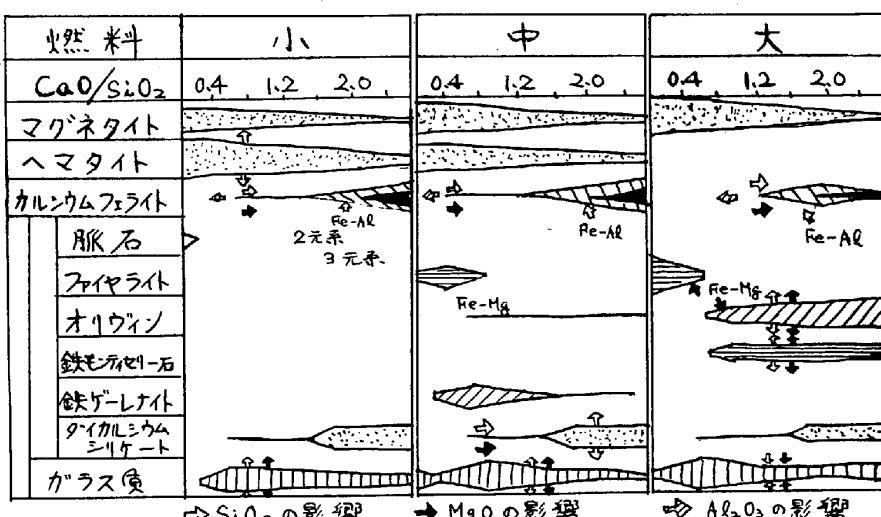


図1. 焼結鉱の塩基度、燃料添加量、 SiO_2 による鉱物組成の変化

より改善されてくる。以上の二つから還元粉化の少い焼結鉄はその塩基度に応じて適正な顕微鏡組織を有することが必要で、元鉄やタイプIの少いことの他、塩基度1.4でタイプII及びIII、塩基度2.0でタイプIVの組織が多くみられることが望ましい。

4. 焼結鉄の化学組成と還元粉化

焼結鉄中の Fe_2O_3 、脈石成分として SiO_2 や CaO はともに、燃料添加量が多い場合や、又溶剤としての作用をもつていうかために元鉄残部部分やタイプIの組織を減少させてるので還元粉化の改善には役立つが、原料中の Al_2O_3 や TiO_2 は逆に還元粉化を助長させやすい。これらの関係を図4、図5に示す。

Al_2O_3 は鉱石中にギブサイト($\text{d}-\text{Al}(\text{OH})_3$)やカオリナイト($\text{Al}_2\text{O}_3 \cdot 2\text{SiO}_2 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$)として入って多いケースが多い。ギブサイトは320℃以下で脱水分解し、 Al_2O_3 単体として安定して存在するので他の溶剤と反応しにくく焼結鉄の強度が低下しやすい。カオリナイトは500～600℃で脱水分解し不安定な状態になるために焼結反応の面では化学的に活性になりやすいが、溶融ボンドが焼結層内の通気性の低下により成長しにくく、還元粉化は大きくなる。又、 TiO_2 は $\text{Fe}_3\text{O}_4 \cdot \text{TiO}_2 - \text{CaO}$ 系のミネラルフォームーションを調査した所⁵⁾によると900℃よりカルシウムチタネットが生成されること、ヘマタイトが著しく増加していくこと、更に塩基度2.0という高塩基度焼結鉄の組織に生成カルシウムフェライトの量が少く生成が抑制されている事実より還元粉化が激しくなるものと思われる。従って今后高炉炉底保護等の目的で砂鉄配合焼結鉄を製造する場合は特にこの面の配慮が必要である。

5. 焼結条件と還元粉化

顕微鏡組織や化学組成と焼結鉄還元粉化とは大きな関係があるが、その他操業条件、例えば焼結速度、有効空気比、燃料添加率、添加水分、焼結原料粒度等とも大きな関係がある。図6にマグネタイト

表1. 焼結鉄の顕微鏡組織

元鉄部	焼結用原料元鉄、石か他の溶剤と反応せずそのまま残留している組織
I	CaO がスラグ分と結合しており、ガラス質または結晶質スラグとマグネタイトからなる組織
II	CaO がスラグ分並びにカルシウムフェライトに結合しており、マグネタイトおよび無定形カルシウムフェライトからなる組織
III	CaO がスラグ分並びにカルシウムフェライトと結合しており柱状のカルシウムフェライトを特徴とする組織
IV	CaO が主にカルシウムフェライトにて結合しており、緻密な針状カルシウムフェライトを持つ組織

表2. 塩基度による組織の変化

塩基度 CaO/SiO_2	組織の状態	酸化鉄の状態	スラグの状態	カルシウムフェライトの状態
<0.8	I	マグネタイト	非晶質品	(2相セラミック)
0.8～1.2	I	マグネタイト	非晶質品	構造(マトリクス)
1.2～1.6	II	マグネタイト	非晶質品	短冊状
1.6～1.8	IIとIII	マグネタイト (ヘマタイト)	非晶質品	短冊状 樹枝状
1.8～2.0	III(IV)	カルシウム マグネタイト	非晶質品	樹枝状
2.0～2.5	IV	カルシウム マグネタイト (シルicate)	結晶質(9割) 非晶質(1割)	緻密 (針状)

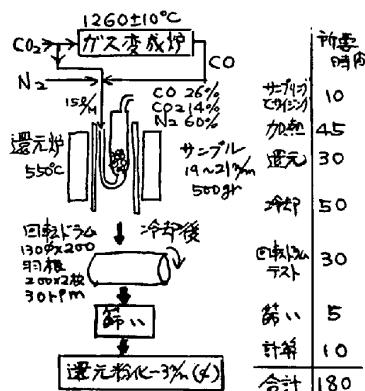


図2. 焼結鉄還元粉化測定法

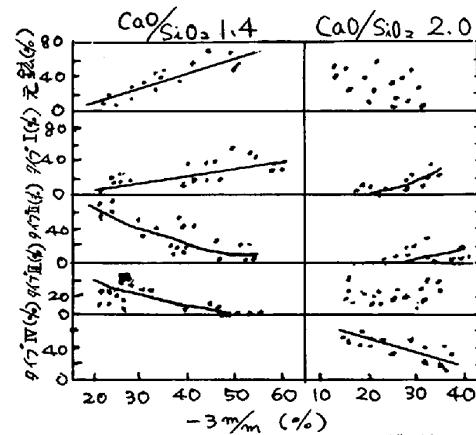


図3. 焼結鉄鉱物組織と還元粉化

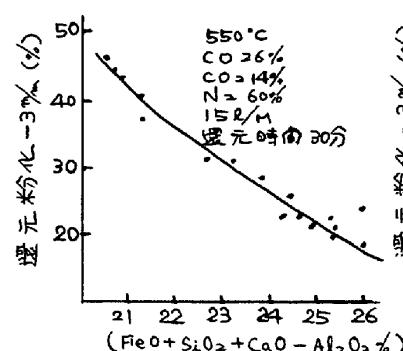


図4. 焼結鉄中 $\text{FeO}(\%)$ 及び脈石成分と還元粉化

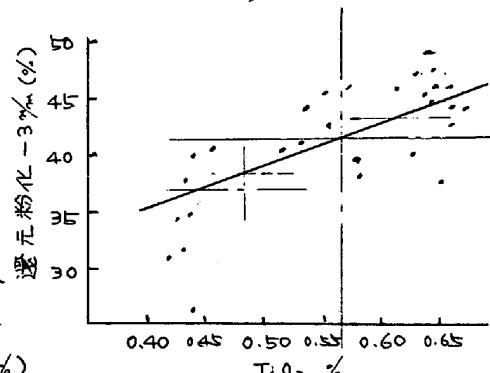


図5. 焼結鉄中 $\text{TiO}_2(\%)$ と還元粉化

系原料、ヘマタイト系原料を用いて、種々なる燃料添加率で焼結鉱を製造した際の還元粉化率と焼結速度との関係を示した。一般にマグнетライト系原料では焼結速度が大きな状態でも、ヘマタイト系原料と比較して、還元粉化の面では有利である。これはマグネットライト系原料が焼結され際に反応生成熱、溶剤との反応性等の点で差れていることであり、還元粉化の改善のためには適量のマグネットライト系原料が必要であることを唆している。

6. 焼結鉱の還元粉化の高炉操業によぼす影響

当所で焼結鉱の還元粉化を製造現場での品質管理として、その顕微鏡組織観察と併行して測定を開始して以来、次第に還元粉化が改善されることとともに1968年初め頃より高炉の棚、スリップは減少し始め炉況安定と確保する事が出来、次第に高出銑、コークス比の低減が可能になって来た。図7に広畠No.1、No.3高炉の操業推移と焼結鉱還元粉化との関係を示す。高塩基度焼結法は1968年初めより開始したが、石灰添加量増により焼結速度が上昇するのを極力避け、ストランドスピードを下げてタイプIVの組織の発達をはかった。還元粉化率は1968年初め、35を越えていたが次第に焼結法の改善とともに改善され20~30台で落ち着いている。棚、スリップも焼結鉱以外の原料条件(例えばコークス強度)により多少のバラツキがあるが

1968年4月頃より減少し、棚、スリップ等無くハラウ状態を作り出すことが出来た。図81に焼結鉱還元粉化の高炉操業に及ぼす影響を示す。高炉の生産性を高める為には、いかに大量の燃料を炉内で燃焼せしめ、スムーズに装入物を降下させるかにかかっている。一般にボッシュガス量が増せば生産性は高まるものの、充填物層を通過する際の炉内の抵抗が増し、風圧を次第に増し、棚を誘発しやすい。従って高温送風、増風、酸素富化送風等の高出銑対策は原料条件の安定がなければ成功しにくい。焼結鉱の還元粉化の改善は図8に示すごとく、炉床での燃料燃焼性を大きく強め、大量の還元性ガスが高炉内を上昇し、下降する装入物との熱交換、還元反応をスムーズに行わせていくことである。焼結鉱の還元粉化は、これまでの多くの研究によれば焼結鉱の構成鉱物(ヘマタイト)が還元によって変化を受ける速さが大であるほど組織内の選択還元によって激しくなることが指摘されている。従って焼結鉱中に存在する構成鉱物の種類や量によって焼結鉱を還元するに要する還元性物質の量は当然異ってくる。図8の燃料比との関係をスラグ比、送風温度、添加水蒸気量、コークス灰分、焼結配合比、重油比、銑中Si等を補正してプロットしたものであるが、上記のことと連づけてある。燃料比の点からみると焼結鉱の還元粉化率には、ある適性値が存在し、それよりも大きくなり、又小さくなる燃料比は高くなる。還元粉化率が高いと、炉内通気抵抗による燃料比低減(高溫送風、重油添加等)がスムーズに行われにくうこと、棚、スリップ等による装入物降下が順調に行われないところによるロスによるものと思われる。

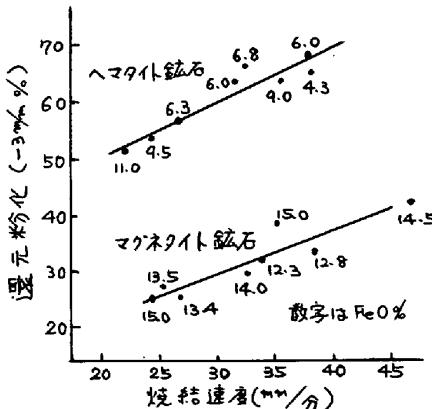


図6. 焼結速度と還元粉化

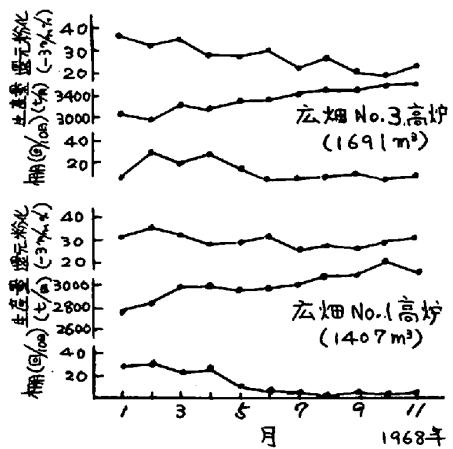


図7. 広畠No.1, No.3高炉の操業経過

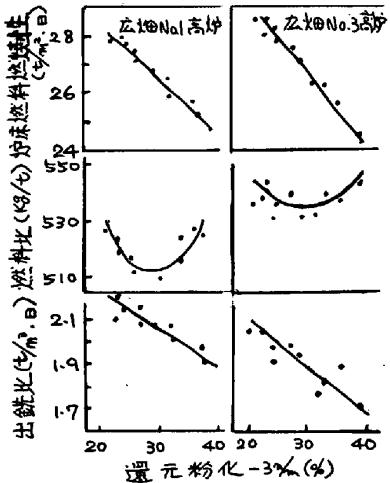


図8. 焼結鉱還元粉化の高炉操業に及ぼす影響(1968年)

れる。又還元粉化率が低すぎると還元粉化性を改善するための種々のアクション、特にコークス添加量増によるマグнетайト量の増、スラグ量の増、気孔の減少による被還元性の低下が主因と思われる。出銑比については、炉床燃料燃焼性には同じ關係、するわち還元粉化の改善により出銑比は高くなつてゐる。これは増風、高温送風、酸素富化、重油吹込増等のアクションがスムースに行われたためである。以上のことを焼結鉱の還元粉化の改善は高炉々床での燃料燃焼性を大きくし、出銑比を高めることは大きな効果を有する反面、適性値をすぎると燃料比が増加してくる。従ってこの数値の適性値はその高炉の置かれた経済的条件（還元粉化を改善するための焼結用コークス原単位増、生産減、脈石原料増のデメリット、転炉の溶銑配合比、コークス需給等）により選択のベースが定まる。

7. 結論

- (1) 酸化鉄の形態によって石灰焼結鉱の組織を分類し、それらの組織と還元粉化との関係を求める。
還元粉化が良好な焼結鉱はその爐基度にマッチした組織を有してゐる。
- (2) Fe_2O_3 、 CaO 、 SiO_2 成分は還元粉化を改善し、 Al_2O_3 、 TiO_2 は助長する。
- (3) 還元粉化を改善するためには、その焼結速度を適性値に保たねばならぬ。
- (4) 還元粉化の改善は高炉内の装入物の円滑な降下による棚、スリップの減少、するわち炉況安定、高出銑対策の基礎環境を作り出す。
- (5) 高炉の燃料比の面では、焼結鉱の適正還元粉化値が存在する。

参考文献

- 1) 神原、藤田、津川： 本誌 52(1966) 3, P495~498
- 2) 安達： 本誌 52(1966) 3, P491~495
- 3) 小菅、石光、菅原、佐藤： 本誌 52(1966) 3, P501~504
- 4) 小島、木野、稻角、高木、品田： 本誌 55(1969) 9, P757~763
- 5) 小島、木野、稻角、高木、品田： 新日鐵製品研レポート (1964)