

Table 3. At in each section (calculated).

	(12)	(11)	(10)	(9)	(8)	(7)	(6)	(5)	(4)
Working volume 4t (mn)	72.30 20.3	83.37 23.4	91.16 25.7	99.35 27.8	107.83 30.2	116.73 32.9	125.97 35.2	135.51 38.0	145.18 41.0

Table 4. Conditions for some cases.

Factor	Case	A	B	C	B × C	D
		K	Like goa	Like india	Like goa	Like goa
	D	20mm	20mm	30mm	10mm	20mm
	(CO)	Normal	Normal	Normal	Normal	Gas injection

## IV. 考察

## (1) 鉱石種の影響

装入物の被還元性が、ゴア並のように非常に良好な場合とインド並のように良好でない場合の還元速度の差を見たが、還元開始温度は大体同様であるが、900～1100°Cの間における還元の差は非常に大きく、後者の場合羽口より6mの位置においてなお相当量の未還元酸化鉄を残し、実際操業下では bosh 部の熱バランスを明らかに崩壊すると想像される。

## (2) 鉱石粒度の影響

ゴア鉱石について平均粒度20mmと30mmとの差は、800°C近くより現われ1000～1100°Cの間でO<sub>Fe-O</sub>の残量が約5.000kgの差を生じているが以後羽口より6mの位置に達する頃までにはほとんどその差は僅少となる。一方インド鉱石について20mmと10mmの差を見たがゴア鉱石の30mmの場合とインド鉱石10mmの場合の還元速度が大体同等となる。即ち鉱石の処理に際してその粒度目標をゴアを30mmとするならばインドは10mmを目指すべきことを示している。

## (3) 還元ガス濃度の影響

Bosh gas 中の還元ガス濃度をTable 5に示す程度富化した場合の影響を見たが(1)式より理解される如く、シャフト部において、CO<sub>2</sub>ガスによる還元抑制作用は考慮されていない。この為と推定されるが、(CO+H<sub>2</sub>)ガス濃度差による還元速度差は非常に少しい。この事実は現在羽口より種々燃料を吹込み bosh gas 還元濃度を富化することにより効果をあげていることから考えて、そのメリットが単に(CO+H<sub>2</sub>)の濃度上昇にあるのではないかと推定される。

Table 5. Composition of bosh gas.

%	CO	H <sub>2</sub>	CO + H <sub>2</sub>	N <sub>2</sub>
Gas injection period	37.1	6.6	43.7	56.3
Normal period	33.5	3.4	36.9	63.1

## V. 結言

実験室的に求められた鉄鉱石の還元速度式を実際高炉をモデル化して適用し計算より求めた結果、炉内温度一定という条件下では、鉱石の還元速度恒数の差によつて

大きく様相が異なり、鉱石粒度差による程度を把握し、(CO+H<sub>2</sub>)濃度差によつては、CO<sub>2</sub>の抑制作用を考えねば実際と合致しないことを理解したが、コーカス比の推定、実際操業への応用については、更に熱交換、熱収支の解析を待つて結論せねばならない。

## 文献

- 児玉、重見、東: 製鉄研究第237号(1961)12, p. 3521～3536
- GERHARD HEYNERT, etc: Stahl & Eisen 80 (1960) 23, Juni p. 856
- B. I. キタエフ: 高炉物理・化学的基礎と最新の実際製鉄

669.162.266.42:669.162.266.2  
2622.349.42:669.295,

(19) 溶鉱炉における高 TiO<sub>2</sub> 装入物使用試験 63209,  
八幡製鉄

工博 辻畠敬治・白石芳雄・工博 児玉惟孝  
鳴田正利・内平六男・重見彰利・○彼島秀雄

Blast Furnace Operation under TiO<sub>2</sub>-bearing Iron Ore Charging. 1294~1296

Dr. Keiji TSUJIHATA, Yoshio SHIRAIKI,  
Dr. Koretaka KODAMA, Masatoshi SHIMADA,  
Mutsuo UCHIHARA, Akitoshi SHIGEMI  
and Hideo KANOSHIMA.

## I. 緒言

高炉に砂鉄などの含TiO<sub>2</sub>鉱石を多量に使用すると、流銖、鉱滓羽口の溶損などの問題を生じ、順調な高炉操業を妨げる所以、現状ではTiO<sub>2</sub>装入量には限度があり、操業速度が比較的速い場合、銖鉄tあたり8kg以下である。当社の試験高炉を使用して高TiO<sub>2</sub>操業時の炉内現象を研究した結果、TiO<sub>2</sub>装入量が増加すると炉内に部分的にTi含有量の高い流動性の悪い銖鉄を生じ、この銖鉄は出銖の際にも十分炉外に流出せず炉内に残留し有効貯銖量を減少させることをみとめた。この対策として炉床に鉄鉱石などの酸化剤を吹込み Ti の滓化を促進することは砂鉄などの含TiO<sub>2</sub>鉱石の処理法として

効果的であることを認め、すでに帝国製鉄、東田第3高炉で試験を行ない、その効果を確認した<sup>1)</sup>。以上の試験では特殊吹精羽口を使用したが、今日の高炉の多くは特殊羽口を持たない。今回の試験ではまず現状の鉱滓羽口を粉鉱石吹込口として利用できることを確かめ、次いで鉱滓羽口から出銑直後ランスによつて粉鉱石を炉床に吹込み、普通操業時ならびに高  $TiO_2$  高炉操業時の特に流銑に対する効果を検討した。その概要を報告する。

## II. 試験装置および吹精原料

試験には東田第5高炉(内容積 646m<sup>3</sup>)を使用した。粉鉱石吹込装置を Fig. 1 に示した。鉱石吹精は出銑直後に鉱滓羽口へランスを羽口先端から約 600mm 挿入した後、鉱石を吹精した。なお空気量は圧力 4kg/cm<sup>2</sup>、流量 4~7 Nm<sup>3</sup>/mn、鉱石吹精速度は約 50 kg/mn 吹精時間は約 10mn であった。ランス中に鉱石が流れている限り、ランス先端の溶損は認められなかつた。吹精鉱石はインド粉鉱(<5mm)焼結用外地粉、焼結ダストを使用した。粒度は装置的にみて細かい方が好適であり、十分水分管理を行なう必要があつた。本試験において  $TiO_2$  装入量の増加の手段として生砂鉄(T.Fe 56.59%,  $TiO_2$  12.20%), 50% 砂鉄配合焼結鉱(T.Fe 58.20%,  $TiO_2$  5.26%)を使用した。

## III. 試験結果

試験は 3 回(延 27 日)にわたつて行なつた。第 2 次、第 3 次試験の結果を各々 Fig. 2, Fig. 3 に示した。試験に入る前の普通操業における  $TiO_2$  装入量は 5~7 kg/t-pig であり、この  $TiO_2$  は主として焼結鉱、平炉滓よりはいるものであつた。この場合、鉱滓羽口よりの流銑量は図に示したごとく、かなり流銑をだしている状態であつた。かかる状況に出銑後に粉鉱石を炉床に吹込んでみた。各試験共鉱石吹込によつて流銑は減少消滅した。流銑の推移は装入  $TiO_2$  量、鉱石吹込量、高炉の炉況成分、出銑出滓作業方法によつて支配されるが、今回の試験では約 1 日で流銑はなくなり、その後も流銑のない状態が続いた。この試験により粉鉱石吹込によつて普通操業時の流銑を防止できることを確認した。次に鉱石吹精を継続しつつ  $TiO_2$  装入量を 5 kg づつ漸次 25 kg/t-pig まで増加させた。この結果  $TiO_2$  装入量 25 kg までは満足できる程度に流銑を防止することができた。炉が熱目になり銑中 Si が上昇すると、 $TiO_2$  の還元が促進され  $TiO_2$  装入量が多い場合、銑鉄中 Ti 含有量が 0.4% に達し流銑の発生が認められた。鉱滓口から吹込まれる鉱石の多くは鉱滓口周辺部に分布し、かつ湯溜りの動きはあまりな

いから鉱滓口前面の酸化は促進される結果、流銑は防止しうると推定できるが、当試験の鉱石吹込量の範囲では試験中の Ti 歩留りは試験前と比し、有意差は認められず、 $TiO_2$  25 kg/t-pig となると吹精量の増加、或いは銑中 Si を 0.5~0.6% 程度に調節することにより、Ti 歩留りを低下させることが必要となる。

## IV. 考察

吹込鉱石の炉内における挙動を推定するため  $^{60}Co$  oxide 標識ガラスを吹込鉱石と同時に炉床に吹込み銑鉱鉱滓の放射能を測定した。試験結果を Fig. 4 に示した。以上の結果

(1) 銑鉱中に吹込んだ  $^{60}Co$  の大部分が移行しており、鉱滓中の  $^{60}Co$  濃度は元来鉱滓中に天然の放射能が

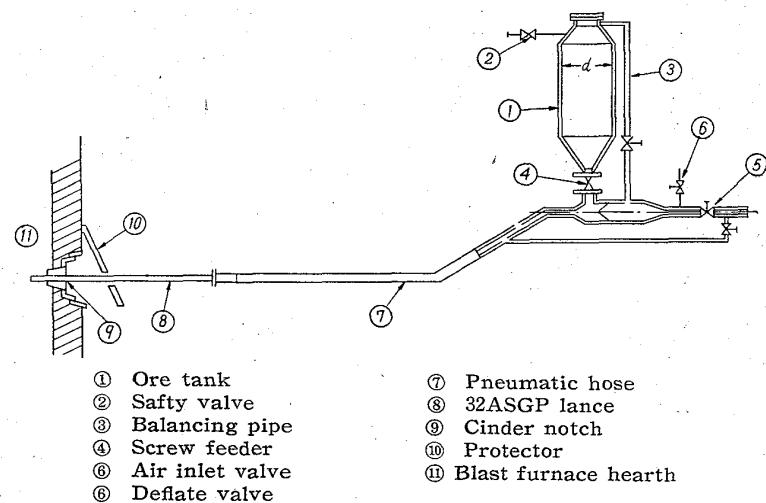


Fig. 1. Blowing apparatus for ore fines.

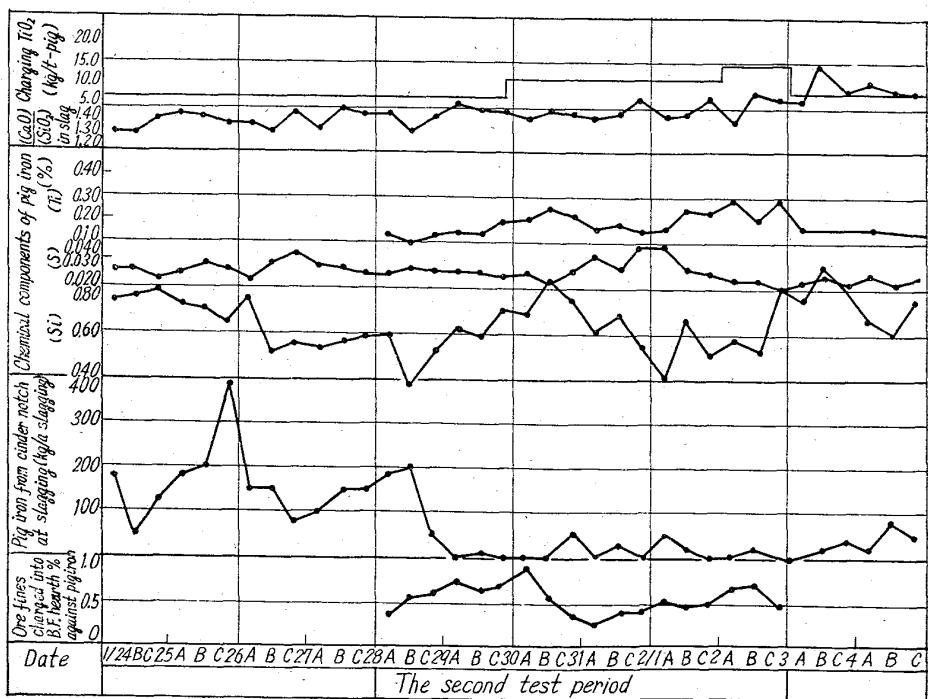


Fig. 2. Test results and operation data when ore fines was charged into blast furnace hearth (in case of the 2nd test period).

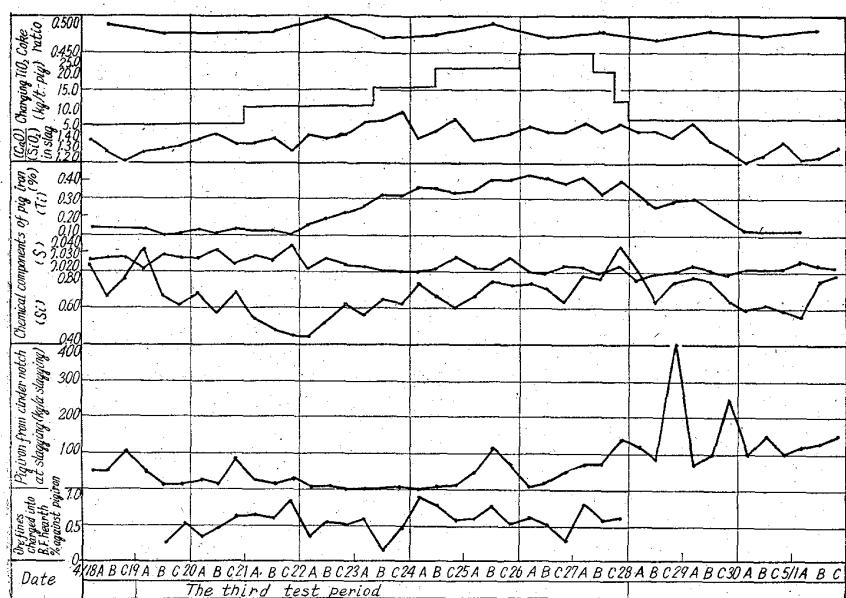


Fig. 3. Test results and operation data when ore fines was charged into blast furnace hearth (in case of the third test period).

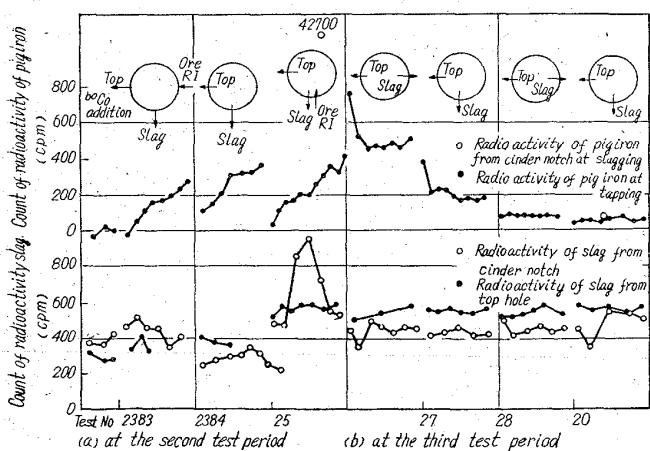


Fig. 4. Result of RI test.

含まれているため有無が判然としない程度である。

(2) 吹込直後の出滓羽口と吹込羽口が同一の場合、吹込直後の出滓において  $^{60}\text{Co}$  oxide が認められる場合がある。

(3) 出銑中の銑鉄の放射能の推移は R I 投入後第1回目の出銑中遂次増加し、第1回と第2回目にあらわれる放射能の量はほぼ等しい。

(4) 以上の結果は  $^{60}\text{Co}$  を羽口から炉芯にたたきこんだ場合と似ている。

これらのことから  $^{60}\text{Co}$  oxide の挙動は以下の如く推定できる。吹込んだ  $^{60}\text{Co}$  ガラスは炉内の一局所に付着する。

この付着した  $^{60}\text{Co}$  ガラスは数時間にわたつて徐々に還元されて湯溜りの溶銑中に入る。湯溜りの湯動きはほとんどないから  $^{60}\text{Co}$  はよく混合されず、不均一な濃度のまま出銑される。FeO は CoO に比して酸素ボテンシャルは稍低いが  $^{60}\text{Co}$  tracer の結果と同様の挙動を

示すものと考えられる。

## V. 結 言

当社東田第5高炉において鉱滓羽口から粉鉱石を吹込み、高 TiO<sub>2</sub> 操業試験を行ない、次の結果を得た。

(1) TiO<sub>2</sub> 装入量 5~20 kg/t-pig の範囲の高炉操業において発生する流鉄は、鉱滓羽口から粉鉱石を溶銑の約 0.5%を炉床に吹精することによって防止することができた。

(2) 溶銑の約 0.5% 程度の粉鉱吹精範囲の今回の試験では高炉操業成績の変化はほとんど認められなかつた。

(3) 鉱滓羽口からランプを機械的に挿入することは比較的容易であり、鉱滓口から空気によつて粉鉱石を炉床に投入できるが、ランプ径は可及的に大きい方が能率的であり、鉱石粒度は小さい方が装置的に好適である。

(4) 鉱石吹精は出銑直後がよく、鉱滓が貯溜している時期は多量の鉱石を投入することは困難である。またランプ中に鉱石が流れている限り、ランプ先端の軟化溶損は認められなかつた。

## 文 献

- 1) 児玉惟孝, 重見彰利, 緒方年満: 鉄と鋼, 49 (1963) 3, p. 322~324

*669,162,26 = 662,749,*

*2,012,23*

### (20) 実際の高炉操業データにおける間接還元率とコークス比

(高炉内における鉄鉱石の還元とコークス比—III)  
八幡製鉄所技術研究所

*63210*

工博 児玉惟孝・○重見彰利・彼島秀雄

### Indirect Reduction and Coke Ratio in Practical Blast Furnace Operation Data.

*1276~1278*

(Iron ore reduction in a blast furnace and coke ratio—III)

Dr. Koretaka KODAMA, Akitoshi SHIGEMI  
and Hideo KANOSHIMA.

## I. 緒 言

先の第1報で間接還元率とコークス比の関係に対する従来の説の盲点と錯覚を理論的に指摘した<sup>1)</sup>。次いで第2報では筆者らの理論において考慮されたカーボン・デポジション反応とソリューション・ロス反応が定量的にも無視出来ないことを明らかとした<sup>2)</sup>。今回の報告は、実際の高炉操業データが、従来の説と筆者の説に対して如何になつているかを検討したものである。

## II. 間接還元率とコークス比

間接還元率とコークス比の関係に対する各説は次のとおりである。

GRÜNER: コークス比を下げるためには、間接還元率