

- 1) V. P. DICKEN: Stahl und Eisen 80, 129~136 (1960)
- K. A. BOGOYAVLENSKII: Coke and Chemistry (USSR) 11, 27~29 (1960)
- 宮原正元, 世木公明: コークスの研究(燃協編) 6, 131~140 (1956)
- 2) コークス, サーキュラー(燃協編) 10, 100~101 (1961)
- 3) K. A. BOGOYAVLENSKII: 前出
- 4) 井由四郎, 鎌田保: 製鉄研究 207, 532~543 (1954)

(15) 振動式取鍋による粗 Fe-Ni の脱硫について

大平洋ニッケル

工博 進藤久雄・○奈古屋嘉茂・石井小太郎
Desulphurization of Crude Fe-Ni by a Shaking Ladle. NO. 62-015

Dr. Hisao SHINDO, Yoshishige NAGOYA and Kotaro ISHII.

I. 緒言

粗 Fe-Ni に含有される S% は使用原料の関係から比較的変動が大きく、低いものは 0.05% 程度から、高いものは 0.20% 以上に達するものもあり、製品の Fe-Ni の規格が S 0.030% 以下であるので、脱硫率は少くとも 85% 以上を必要とし、古くから行なわれているソーダ灰移注法、アメリカで発達した CaC₂ 吹込法またはフランスで研究された生石灰吹込法では Fe-Ni の脱硫率が不安定かつ不確実であり、特に高硫の場合には脱硫剤が多くなる上に温度降下が大きい欠点がある。

一方約 10 年前、スエーデンの Domnarvetにおいて B. KALLING はキルン型の回転炉として Kalling 炉を発表し、さらにこれを改良して振動式取鍋 (Shaking Ladle) を考案し、脱硫などの冶金反応に多くの効果のあることを報告した。われわれはこの装置を用いて粗 Fe-Ni の脱硫試験を行ない、充分満足すべき結果を得た。次にその大要を報告する。

II. 振動式取鍋の概要

この取鍋は適当な偏心率を持たせて偏心運動を行なわせるもので、取鍋が回転している時の浴の表面は Fig. 1 に示すような回転拋物面の形をとる。

われわれの用いた振動式取鍋は Fig. 2 のような 5 t 容量の取鍋で偏心率は 90mm、回転数は 10 rpm から 60 rpm まで連続的に変化することが出来る。取鍋は 3 点で支えられたフレームの上にのり、このフレームは取鍋と共に偏心回転運動をするようになつてある。処理後は溶銑のみを容易に出銑出来るように取鍋の円錐部に筒型の出銑孔が設けられている。

III. 試験方法

粗 Fe-Ni の溶銑約 5 t を振動式取鍋に移注し、所定の脱硫剤を投入、炉蓋をした後回転を開始し、約 2 分間で所定の回転数とする。脱硫処理が終れば出銑孔より出

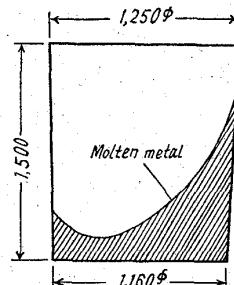
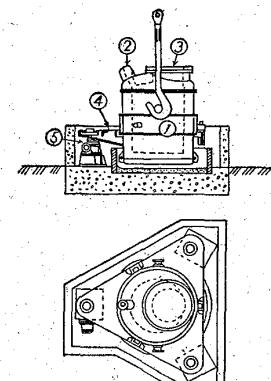


Fig. 1. State of molten metal during revolution of the shaking ladle.



① Ladle
② Tap hole
③ Charging hole
④ Frame
⑤ Driving machine

Fig. 2. Design of the shaking ladle.

銑し、スラグは装入口より除去する。

IV. 脱硫試験結果

および考察

a) 回転数

振動取鍋の回転数を増すと取鍋中の浴の高さ(波の高さ)が増すが、ある回転数で特殊な波状運動が起り、この回転数が混合、攪拌に最も有効なことが S. EKETORP などにより明らかにされている。

したがつてわれわれは CaC₂ を 10 kg/t 使用して回転数を種々変化せしめ、10分間回転した場合の回転数と脱硫率との関係を求めた。この報告を Fig. 3 に示す。

これによれば回転数を増す程脱硫率は増加する傾向を示し、脱硫率を 85% 以上にするためには回転数を 50 rpm 以上にする必要があるが、それ以上回転数を増しても顕著な影響はなく、50~60 rpm の間に波状運動を起す臨界速度があるようと思われる。

b) 脱硫時間

脱硫剤として CaC₂ を 10 kg/t 使用し、55 rpm で回転した場合の脱硫時間と粗 Fe-Ni 中の S% および脱硫率との関係を Fig. 4 に示す。これによれば脱硫率を 85% 以上にするためには脱硫時間を 8mn 以上にすればよい。

c) 脱硫剤使用量

脱硫剤として CaC₂ を使用し、その使用量を種々変化せしめ、脱硫率との関係を求めた。この場合の粗 Fe-Ni の S は 0.196%，回転数は 55 rpm、脱硫時間は 10mn である。この結果を Fig. 5 に示す。これによれば脱硫剤を増す程脱硫率は増加する。なお CaC₂ 1 kg 当りの除去 S は約 0.17 kg となる。

d) 試験結果の総括

脱硫剤として CaC₂、生石灰およびソーダ灰を用いて脱硫時間を 10mn、回転数を 55 rpm とした場合の試験結果の総括を Table 1 に示す。

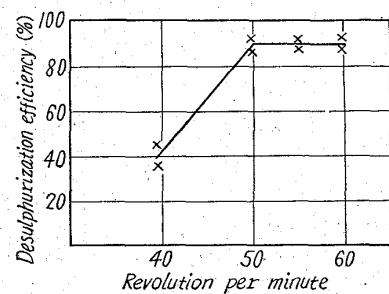


Fig. 3. Relation between the speed of revolution and the desulphurization efficiency.

Table 1. Summary of tests.

| | Sulphur in Fe-Ni(%) | | Desulphurization efficiency (%) | Desulphurizing agent used (kg/t) | Revolutions per minute | Shaking time (mn) | Temperature Fe-Ni (°C) | |
|------------------|-----------------------------------|-----------------------------------|---------------------------------|----------------------------------|------------------------|-------------------|------------------------|-----------------|
| | Before treatment | After treatment | | | | | Before treatment | After treatment |
| Calcium carbide | 0.254~0.105 (Average) 0.180 | 0.036~0.012 (Average) 0.020 | 89.0 | 8~12 | 55 | 10 | Average 1,335 | Average 1,315 |
| Calcium oxide | 0.228~0.154 (Average) 0.175 | 0.032~0.020 (Average) 0.026 | 85.2 | 15 | 55 | 10 | Average 1,340 | Average 1,295 |
| Sodium carbonate | 0.218~0.156 (Average) 0.176 | 0.024~0.023 (Average) 0.024 | 86.4 | 15 | 55 | 10 | Average 1,335 | Average 1,310 |

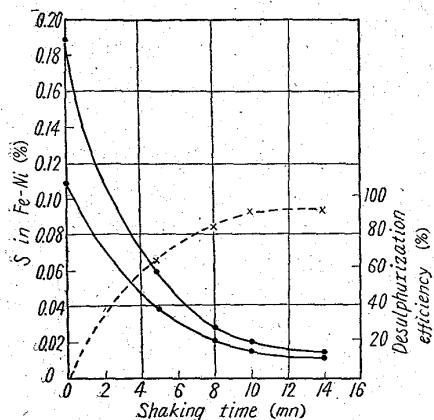


Fig. 4. Relation between the shaking time and the S% in Fe-Ni.

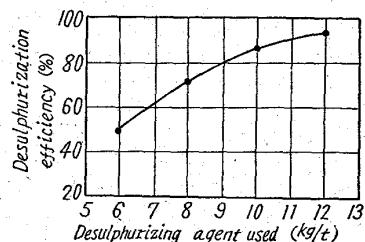


Fig. 5. Relation between the amount of desulphurizing agent used and the desulphurization efficiency.

V. 結 言

振動式取鍋により粗 Fe-Ni の脱硫試験を行ない、次の事項を明らかにした。

a) 延転数

脱硫率を 85% 以上にするには延転数を 50 rpm 以上にする必要があるが、それ以上延転数を増しても顕著な影響はない。

b) 脱硫時間

脱硫率を 85% 以上にするには脱硫時間を 8mn 以上にすれば良い。

c) 脱硫剤

CaC₂, 生石灰およびソーダ灰の何れも粗 Fe-Ni の S を 0.20% 程度から 0.03% 程度に脱硫し得る。ただし生石灰は脱硫剤として適當な成分および粒度のものの入手は困難であり、またソーダ灰は炉材を損傷し、さらにその生成スラグは流动性が良いために次工程に入り精錬反応の障害となりやすい欠点がある。したがつて温度降

下の点からも CaC₂ が最も適當である。

62.2.285 : 662.249. 2

(16) 実験用焼結性測定装置による検討

(焼結用燃料に関する研究—I)

八幡製鐵所技術研究所

工博 城 博・○井田四郎・吉成一彦
Sintering Test by Using a Bench Scale Apparatus.

(Study on fuels for sintering—I)

Dr. Hiroshi JOH, Shiro IDA
and Kazuhiko YOSHINARI.

I. 緒 言

焼結用燃料の特性に関してはこれまで 2, 3 の研究¹⁾はあるが系統的な研究は見当らない。したがつて焼結用燃料の適否を判定するには実際に使用してみるか、あるいは試験用焼結鍋を採用して焼結鉢を製造し、成品の良否をみて判定するのが慣例となつてゐる。焼結鉢製造用燃料は現在まで高炉用コークス製造時に発生する粉コークスを主として使用してきたが、最近焼結鉢製造設備の増強にともない、この種粉コークスが不足し、従来の粉コークスに代る対策が講ぜられるようになり、焼結用燃料はいかなる特性を具備すべきかということが問題になつてきた。それで本問題を解決するため少量の試料を使い、焼結用燃料としての特性、とくにその燃焼性の面から焼結性も簡易に判定する装置を考案して研究を進めた。この間の研究経過を第 1 報としてまとめた。

II. 研究経過

1. 実験用燃焼性判定装置およびその操作法

試作した燃焼性測定装置の外観を Fig. 1 に示す。試料燃料は乾燥後 0.6~1.0mm に揃えたもの約 20~22 g を燃焼管(A)の上部先端より下に向つて約 90mm 付近まで入れる。この際試料の入つた下部にはロストル(B)があつて試料を支える。一方試料の上部にはさらに着火用活性炭(1~0.6mm)を約 2g 置く。なお燃焼中の試料温度の測定のために装入した試料の高さの方向の I, II の位置に熱電対を挿入する。

操作法はまず試料表面の活性炭にガスバーナーにて点火した後プロワー(D)を回転する。かくすると試料に点火し、燃焼管中の試料は燃焼を開始し燃焼帯は次第に