

(169)

669.046.543: 669.046.267.645

溶銑の予備脱珪および同時脱珪脱硫

(溶銑および溶鋼の脱磷に関する研究-2)

株神戸製鋼所 中央研究所 成田貴一 牧野武久 松本 洋 ○彦坂明秀

神戸製鉄所 大西稔泰 高木 弥 勝田順一郎 佐々木真敏

1 緒言：酸化精錬による溶銑脱Pで効率的な脱Pを行うためには、溶銑[Si]を0.2%以下まで予備脱Siする必要がある。脱Si方法としては高炉鉄床でのスケール添加など各種の方法が1940年代から検討されているが、今回溶銑の炉外脱P処理技術の開発の一環として溶銑脱Si試験を実施したので、その結果について報告する。

2 試験方法：図1に示したような試験炉を用いて、9~15Tの溶銑を脱Si処理した。脱Si方法としては酸素上吹きポーラスプラグによる窒素底吹き、およびフラックス・インジェクションの2方式について検討した。

3 試験結果

[酸素上吹、窒素底吹法]表1に平均的な値を示したようにハードブローのほうが優先脱Siが進行する。またスラグ塩基度の高いほどMn, Feの酸化は抑制され、脱Si酸素効率も向上するがCaO/SiO₂が1以上になると、その効果は小さくなる。ハードブローではほとんど脱Pは進行しないが、ソフトブローでは、

CaOの添加によってPが低下する。CaO/SiO₂=1~2に塩基度調整した場合には少量のソーダ灰の添加によって脱P脱S能は向上し、約0.1%のSiを残したまま50%前後の脱Pと30%前後の脱Sが可能である。

[フラックス・インジェクション法] CaO・スケール・ホタル石・ソーダ灰系フラックスのインジェクションによって、C, Mnをほとんど酸化することなく脱Siと脱Sを同時に行なうことができる。図2は酸素吹精、CaO・ホタル石・ソーダ灰フラックス・インジェクションで脱Si脱Sした時の物質収支の1例であり、CaO/SiO₂=1.5、Na₂O=7%のスラグでS<0.01%が可能である。

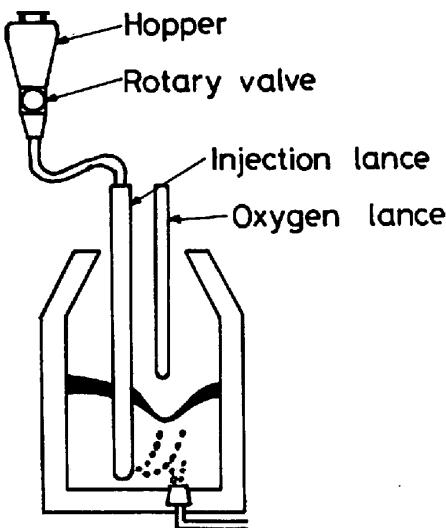


図1 溶銑予備処理炉の概要

CaO 10.8 kg/T
CaF ₂ 4.6 kg/T
Na ₂ CO ₃ 4.6 kg/T
O ₂ 3.1 Nm ³ /T
Hot metal
C 4.40 %
Si 0.66 %
Mn 0.59 %
P 0.082%
S 0.040%
T 1307 °C
Hot metal
C 4.39 %
Si 0.35 %
Mn 0.60 %
P 0.083%
S 0.005%
T 1307 °C
Slag(30 kg/T)
CaO 42.1 %
SiO ₂ 25.6%
T.Fe 0.6%
Na ₂ O 7.5%
CaF ₂ 6.9%
S 1.1%

図2 同時脱Si脱S時の物質収支の1例