

住友金属工業㈱ 総合技術研究所 城田良康○石田博章
鹿島製鉄所 尾花友之 荒井克彦

I. 緒言 鹿島第二製鋼工場では、終点制御モデルの開発により自動吹鍊の実用化に成功した結果¹⁾、Q D T (Quick and Direct Tap) 操業を実施している。しかしながら、近年の成品 P レベルの低下あるいは溶銑予備処理の導入によるスラグ組成、量の変化等に起因する吹鍊条件の変動に対応した Q D T 操業には出鋼成分、特に吹止 P の事前検知が不可欠になった。本報ではこれらの観点から酸素センサーを用いて転炉吹止時の成分推定を実施した結果について報告する。

II. 吹止成分の推定

1. 酸素センサーによる吹止Pの推定

鋼中酸素 a_0 と吹止 P の関係をFig. 1に示す。これより a_0 から直接吹止 P を推定することはバラツキが大き過ぎて実用上困難である。そこで、 a_0 以外の操業条件も考慮に入れて統計処理を行い、推定精度の向上を図った。得られた推定式を(1)式に示す。

ここで、HMR ; 溶銑率(%) [%Si]; 溶銑(Si)($\times 10^{-2}\%$) [%Ti]; 溶銑(Ti)($\times 10^{-3}\%$)

(%P); 溶銑(P) ($\times 10^{-3}\%$) W_{Lime}; 生石灰(tan) W_{L,stone}; 石灰石(tan)

W_B.dolo; 軽焼ドロマイト(ton) W_{dolo}; 生ドロマイト(ton) W_R.slag; 回収スラグ(ton)

WR, bricks 回收れんが (ton) a; 酸素活量 (ppm) T; 吹止温度 (°C)

但し、(1)式は $300 \leq a_0 \leq 800$ ppm の範囲で成立する回帰式である。(1)式より吹止 P を推定した結果を Fig. 2 に示す。スラグ組成及び温度等の操業因子を考慮に入れたため推定精度は格段に向上し、 $\pm 0.003\%$ 以内にほぼ 100% 近く適中している。

2. 酸素センサーに依らない吹止P推定の可能性

今、(T・Fe)の生成量が上吹ラシス～湯面間距離、火点面積、送酸速度、吹止C及び仮スラグ重量によって決定されると仮定して、多重回帰により(T・Fe)生成量W_{T・Fe}推定式⁽²⁾を導いた。

$$W_{T,Fe} = \sum_i A_i \cdot X_i \quad \dots \dots \dots \quad (2)$$

ここで、 A_i ：定数、 X_i ：変数（湯面間距離、火点面積など）

(2)式から $W_{T,Fe}$ を推定した結果(Fig. 3)と他成分スラグ重量及び吹止温度より多重回帰によって求めた吹止P推定式を用いても $\pm 0.003\%$ 以内の実用範囲に推定できる可能性を見い出した。

III. 結言 酸素センサーを用いて転炉吹止時のP推定を実施した結果
他の操業条件を考慮に入れた経験式を適用することにより、

± 0.003%以内の実用範囲に推定できた。·^{*}CaO, SiO₂, MgO など

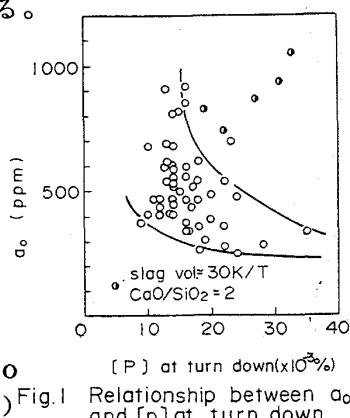


Fig. I Relationship between a_0 and $[p]$ at turn down

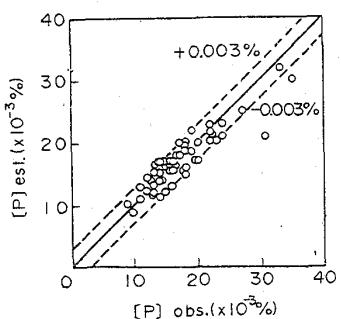


Fig.2 Relationship between
[p]est. and [p]obs. at
turn down

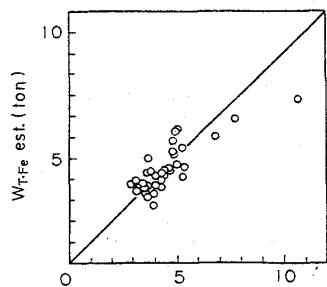


Fig.3 Relationship between
W_{T-Fe} est. and W_{T-Fe}
obs. at turn down