

(208) 2.5ton試験転炉における転炉滓系フラックスによる溶銑脱りん挙動

(複合吹鍊転炉を使った溶銑脱りん法の開発 第1報)

住友金属工業㈱ 総合技術研究所 ○松尾 亨, 増田誠一, 工博 池田隆果

I. 緒 言

溶銑脱りんフラックスとして転炉滓系を用いる場合の脱焼能については前報で報告した。¹⁾ 本法では脱りん処理方法として複合吹鍊転炉を用いる方法について検討した。

II. 二段向流操作法

最も少ないスラグで脱りんするには連続式向流操作が理想であるが、実現は難かしい。そこで多段向流操作法で行なった場合の段数nとスラグ減少量の関係をFig. 1に示す。段数が増加すると共にスラグ量が減少するが、1段処理を2段処理にするのが効率的である。

今回検討したプロセスの概念図をFig. 2に示す。本プロセスをSRP (Simple Refining Process) と呼んでいる。

III. 実験方法

試験転炉を使用し、2tonの脱珪溶銑 (Si:0.1~0.2%, P:0.1%) に、転炉滓50% - 鉄鉱石40% - 蛍石10%の脱りんフラックス (粒径 - 20mm) 50kg/tを炉口より一括投入し、炉底Ar攪拌を行ないながら上吹ランスを用いて少量の酸素 (約0.5Nm³/min·t) を上吹するという方法で実験を行なった。用いた転炉滓の成分をTable 1に示す。

Table 1. BOF slag composition used (%)

CaO	SiO ₂	T·Fe	P ₂ O ₅
35~45	5~6	24~30	0.7~1.9

IV. 実験結果と考察

1. 炉底攪拌によりフラックスは5分以内に滓化完了し、処理後[P]まで0.010%まで低下した (Fig.3)。炉底攪拌を多くすると、処理時間10分で[P]まで0.010%まで低下できた。
2. Table 2に示すように処理後スラグ中の(P₂O₅)は7~9%と高くなかった。この時の(P)/[P]: 350~400であり、フォスフエイトキャバシティ-C_{PG}は10²²前後であった。
3. 本プロセスでのスラグバランスを、通常転炉吹鍊でのP分配比を参考に計算した結果、Fig.4に示すように、生石灰10kg/tで通常[P]の鋼が溶製でき、生石灰を15kg/tまで増量するだけで低りん鋼の溶製も可能であることがわかった。

V. 結 言

転炉滓系フラックスではインジェクションなくても、炉底攪拌だけで十分な溶銑脱りんが可能である。

(参考文献) 1) 松尾 亨: 鉄と鋼, 72 (1986) S209.

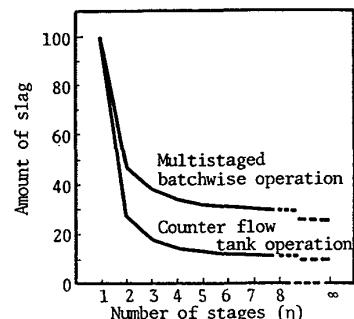


Fig. 1 Relation between amount of slag and number of stages in counter flow tank operation

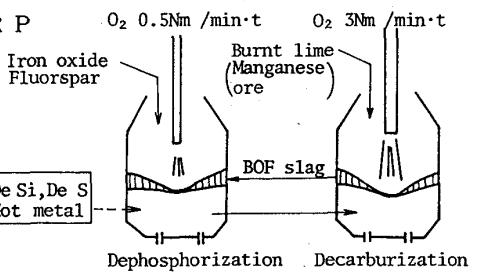


Fig. 2 Schematic of SRP

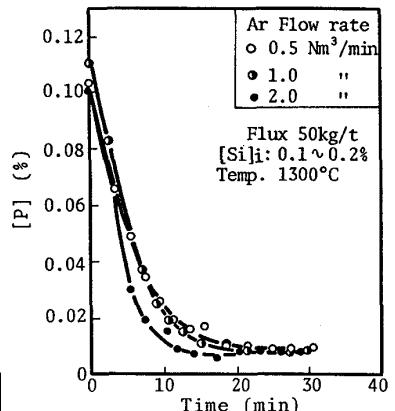


Fig. 3 Dephosphorization behaviour in SRP

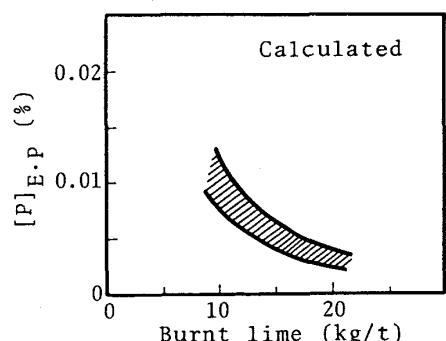


Fig. 4 Relation between phosphorus at end point and amount of burnt lime in BOF