

住友金属工業 鹿島製鉄所 平原弘章 丸川雄浄

○城田良康

I 緒 言

これまで、ソーダ灰による溶銑予備処理について、基礎的な調査を行ない、脱燐-脱硫反応におよぼす溶銑温度の影響、炭素の影響等について報告した。今回はこれらの基礎データを総合して、実際のソーダ灰精錬の可能性について検討したので報告する。

II 内 容

1. ソーダ灰系媒溶剤と生石灰系媒溶剤との比較

現状の生石灰系媒溶剤を用いた場合の精錬プロセスと、ソーダ灰系媒溶剤を用いた場合の精錬プロセスとの比較を Table 1 にまとめて示す。

Table 1 ソーダ灰系媒溶剤と生石灰系媒溶剤との精錬特性比較

		ソーダ灰系媒溶剤	生石灰系媒溶剤
脱燐-脱硫同時処理		可	不可
媒溶剤量	脱硅処理	焼結 鈹 30 Kg/ton	---
	脱硫処理	ソーダ灰 20~30 Kg/ton	ソーダ灰 3~5 Kg/ton
	脱燐処理		生石灰 40~60 Kg/ton
脱燐スラグ	(T・Fe)	~9%	20~30%
性状	(P ₂ O ₅)/[P]	~1500	~700
スラグ発生量		①脱硅スラグ: 30 Kg/ton (全量焼結リターン)	①ソーダスラグ: 7 Kg/ton (ソーダ回収 80% 系外廃棄 2~3 Kg/ton)
および		②ソーダ灰スラグ: 30~40 Kg/ton	②転炉スラグ: 120~140 Kg/ton
スラグ処理		(ソーダ回収 80% 系外廃棄 15~19 Kg/ton)	(焼結リターン30~5% その他廃棄)

特徴としては、ソーダ灰系スラグは(P₂O₅)の吸収能が生石灰系スラグの2倍以上あり、しかも、その場合のスラグ中の(T・Fe)は生石灰系に比し非常に低いことである。これは、脱燐反応が生じる際、ソーダ灰系スラグは酸化ポテンシャルが低くてもよく、このため、脱硫との同時反応が可能となり、さらに、溶銑中[Mn]の酸化ロスがほとんどない原因と考えられる。

2. ソーダ灰精錬プロセスの検討

Fig.1にプロセスの一例を示す。脱燐、脱硫が完了した溶銑は、転炉内で、スラグレスにて脱炭昇温を行ない、適中よく終点を迎えることができる。さらに酸化スラグがないこと、および、現状の転炉吹錬に比し、[C]-[O]関係において、低酸素状態にあること等により、出鋼中の合金歩留が大幅に向上し、脱酸調整精度が、大幅に向上することが期待される。

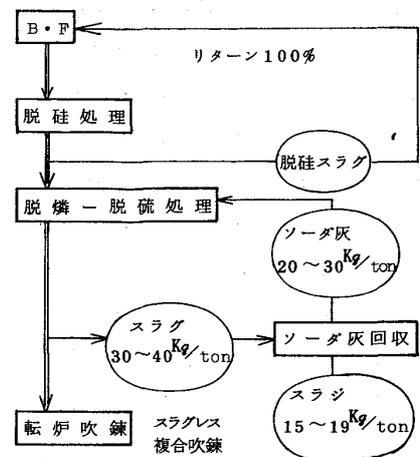


Fig.1ソーダ灰精錬プロセスの一例