

(363) 溶銑予備処理設備の建設と操業

(溶銑予備処理プロセスの開発－第1報)

住友金属工業㈱ 鹿島製鉄所 丸川雄淨 山崎 熱 姉崎正治
藤田清美 池宮洋行 ○高橋 明

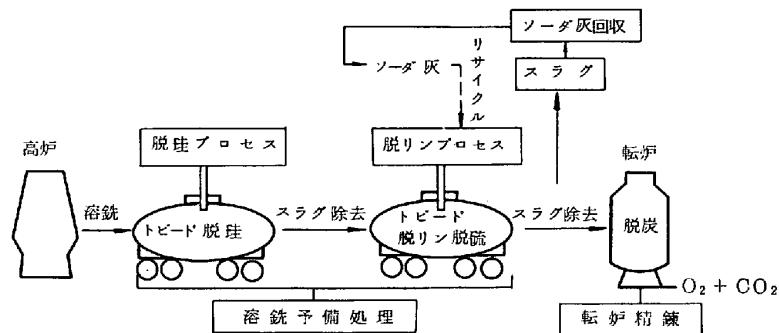
1. 緒言

鹿島第1製鋼工場では転炉の機能を溶銑予備処理(脱珪、脱硫、脱リン)と転炉(複合吹鍊)に分離させ、それぞれのプロセスで、コストミニマムを狙うと同時に、高純度鋼の溶製を容易にする溶銑予備処理技術を開発し、新精錬プロセス、S A R P設備(Sumitomo Alkali Refining Process)として本格導入した。5月10日ホットラン後、立上りは順調であり、以下に設備概要と操業結果を報告する。

2. 設備概要

2-1 概要図

溶銑予備処理は、高炉から転炉の間のステーションにて、脱珪、脱リン設備およびスラグ除去設備を設け、トーピードカーネで実施する。(図-1参照)



2-2 設備仕様

主な設備仕様を表-1に示す。

① インジェクション関係

- イ) 脱珪プロセスでは、酸化鉄(焼結鉱粉)を脱珪剤として使用する。
- ロ) 脱リンプロセスでは、ソーダ灰を使用する。またこのとき発生するスラグからソーダ灰を回収し、リサイクル使用する。

- ② V S Cによるスラグ吸引
- 脱珪処理後スラグおよび脱リン処理後スラグの除去は、V S C(Vacuum Slag Cleaner)装置で吸引除去する

3. 操業結果

現在低操業率化であり、N数は少ないが、脱珪剤の成分、および脱珪処理における反応効率を、表-2および表-3に示す。
またV S Cによるスラグ吸引状況は比較的良好であり、作業性(遠隔操作でテレビにて吸引状況を監視)も特に問題ない。

図-1. 新精錬プロセス概要図

表-1. S A R P の主な設備仕様

設備	仕 様	備 考
1. 处理能力	脱珪処理 6.5 CH/D 脱珪+脱リン(硫)処理 6.5 CH/D	脱珪量=0.40% 處理後リン% ≤ 0.010
2. トーピード処理量	溶銑量 300 T/車 計量は高炉鉋床でのストレイングージ方式	
3. 脱 珪 処 理	焼結鉱粉の吹込 MAX. 400 kg/分 キャリヤガス N ₂ ガス 酸素ブロー併用 MAX. 50 Nm ³ /分	キャスターインス 300 φ キャスターインス 150 φ
4. 脱 リ ン 処 理	ソーダ灰の吹込 MAX. 250 kg/分 キャリヤガス N ₂ ガス 酸素ブロー併用 MAX. 50 Nm ³ /分	同 上
5. V S C	スラグ吸引能力 MAX. 600 kg/分 AVE. 400 kg/分 真空ポンプ 元圧 290~360 mmHg	

表-2. 脱珪剤の成分

Fe ₂ O ₃	FeO	CaO	SiO ₂	Al ₂ O ₃	MnO	備 考
59	1	20	7	2	0.3	粒径<100 μ

表-3. 脱珪剤の反応効率

脱 珪 反 応	脱チタン反応	脱マンガン反応	その他の反応
80%	10%	5%	α