

討中であるが、一応は出鋼後の生成を予測する。安定化ドロマイド煉瓦の化学的溶損機構はタールドロマイド質煉瓦と類似するが、とくに calcium-silicate 系による溶損が著しく煉瓦の物理的特性の関与も軽視できない。

669.184.244.66 = 669.184.235-112

→ 669.162.275.124.6-975

(85) 純酸素転炉における冷銹の使用について

八幡製鉄所製鋼部 1362~1363

小出 隆・○中田 聰・武田雅男・若林一男
Use of Cold Pig Iron in L.D. Converter Process.

Takashi KOIDE, Satoshi NAKATA,
Masao TAKEDA and Kazuo WAKABAYASHI.

I. 緒 言

現在転炉用主原料は溶銹とリターン屑（平炉鋼のリターン屑も含む）のみであるが、今回冷銹が溶銹および屑鐵の代用として転炉においてどの程度使用できるかについて試験を行なつたのでここに報告する。

II. 試 験 方 法

(1) 対象鋼種は極軟リムド材で標準作業は従来と同じ作業にしたがつた。冷銹配合率が増加するにつれて不純元素量が増加するので、副材料を増加させたが、この際低溶銹配合操業を考えてミル・スケール量は一定量とした。

(2) 冷銹の装入には屑鐵シートを使用した。工程の繁雑化、製鋼能率低下の点から3シートは考えず2シートを前提条件とした。

(3) 冷銹の形状は 180×150×60mm 大で、冷銹の成分は Table 1 に示す如く各元素についてかなりのばらつきがみられた。

Table 1. Composition of cold pig iron (%)

	C	Si	Mn	P	S
x	3.67	0.55	1.23	0.093	0.043
Max	4.15	1.05	1.93	0.160	0.058
Min	3.07	0.10	0.73	0.052	0.022
R	1.08	0.95	1.20	0.108	0.036

III. 試 験 結 果

(1) 主原料配合率の変化

Fig. 1 に主原料配合率の変化を示す。冷銹量の増加と共に直線 C の冷銹配合率は増加する。一方屑鐵配合率は直線 B のように減少し、溶銹配合率も直線 A のように減少する。すなわち冷銹 10% の使用の場合屑鐵が 6.5%，溶銹が 3.5% 共に減少できる。冷銹の冷却効果は屑鐵を 1.0 とした場合 0.65 となる。

(2) 冷銹の溶解状況

最初心配されていた冷銹の未溶解現象、およびそれとともに吹止後の燃焼現象については冷銹が 14% の場

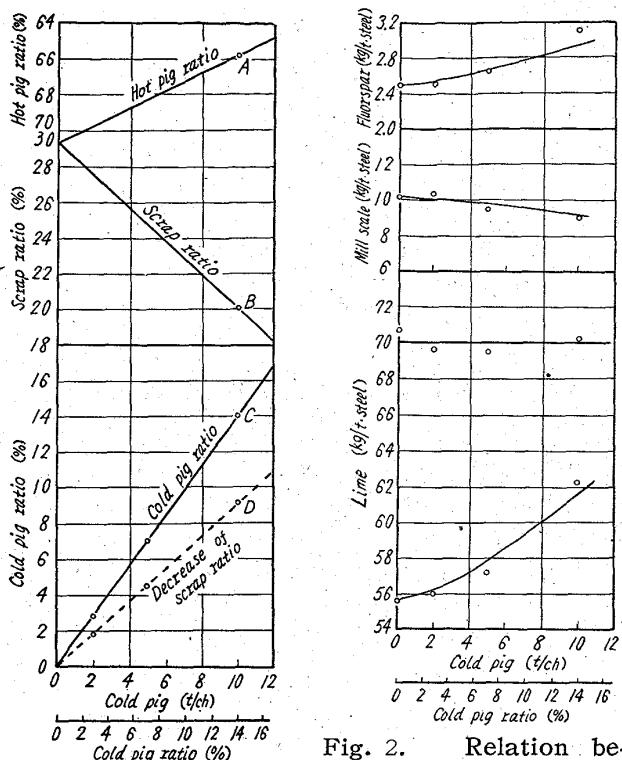


Fig. 1. Relation between cold pig ratio and raw materials.

合に僅か 2ch 見られたのみであり、冷銹 14% 附近までは未溶解現象はないと考えられる。

(3) スロッピングの頻度

定性的な肉眼判定では冷銹配合率の増加につれてスロッピングの頻度が大となる。炉回数とスロッピングの関係では冷銹配合率の少い時はスロッピングのおさまる時期が早い。スロッピングは冷銹使用なしの場合は吹鍊開始後 5 ~ 8 mn の時期に起るが、冷銹配合率が大となると吹鍊中期以後の 9 ~ 13 mn に起つている。

(4) 製出鋼歩留 (主原料歩留)

冷銹配合率が増加するにつれて不純元素の除去量が多くなり、また slag volume が増加するため Fe 損失も大となり歩留が低下する。冷銹配合率 0% と 14% の場合を比較した場合、理論歩留で 1.2%，実績歩留で 1.4% 歩留が低下した。

(5) 副材料使用量、酸素使用量

Fig. 2, 3 に副材料使用量、酸素使用量の変化を示す。冷銹配合率が増加するにつれて溶銹配合率は減少するが、逆に(溶銹 + 冷銹) 配合率は増加し、装入 Si, P, S も増加する。したがつて生石灰原単位は増加しているが銹鉄 t 当りではほぼ一定値である。試験は、低溶銹配合操業を行なつたが、ミル・スケール量を増加すれば生石灰量、螢石量は共に減少せ得る。

また酸素使用量も冷銹配合率の増加するにつれて不純元素量（その主体は C である）が増加するためその原単位は増加する。

(6) 製鋼時間および製鋼能率

Fig. 4 に冷銹配合率の変化にともない装入、吹鍊、出鋼、製鋼時間(charge to tap) の実績を示す。製鋼時間の

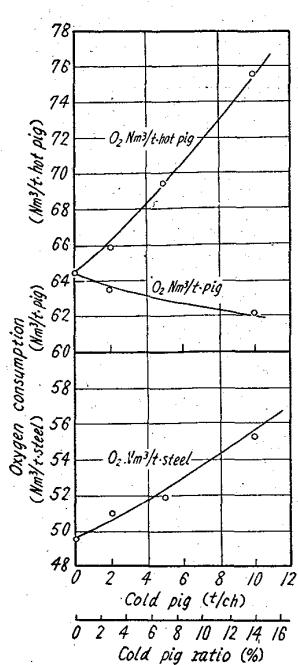


Fig. 3. Relation between cold pig ratio and oxygen consumption.

延長の大部分は吹鍊時間の延長であり、冷銑配合率 10% によって吹鍊時間は 1ch 当り 2.2mn 延長し製鋼時間では 2.3mn 延長した。

IV. 結 言

冷銑配合率を増加すれば溶銑配合率および屑鉄配合率を同時に減少させることができ、溶銑不足の時は溶銑の代用に、また屑鉄不足の時は屑鉄の代用として使用し得る。

しかし冷銑配合率の増加にともない副材料使用量、酸素使用量が増加し、製鋼時間、製鋼能率、製出鋼歩留が低下した。冷銑使用に際して未溶解現象が心配されていたが、試験の結果その心配はなく、50t 転炉において冷銑が 14% までは使用できることが分った。今後冷銑がどこまで使用できるか検討したい。

669, 184, 244, 8, 662, 749, 2
(86) コークスの冷材溶解能力

(純酸素転炉における燃料の使用—I)

尼崎製鉄 62266

青山芳正・白井弘治・○松永 昭

Melting Power of Coke for Cold Charge.

(Use of fuel in oxygen converters—I)

Yoshimasa AOYAMA, Hiroharu USUI
and Akira MATSUNAGA.

I. 緒 言 / 363 ~ 1344

転炉法の長所の一つは設備費の安いことであるが、この方法は溶銑を必要とするので、高炉を含めた設備費を考えると、必ずしも安いとは言えない。そこで、熱風式キュポラなどとの組合せも行なわれている。また、溶銑

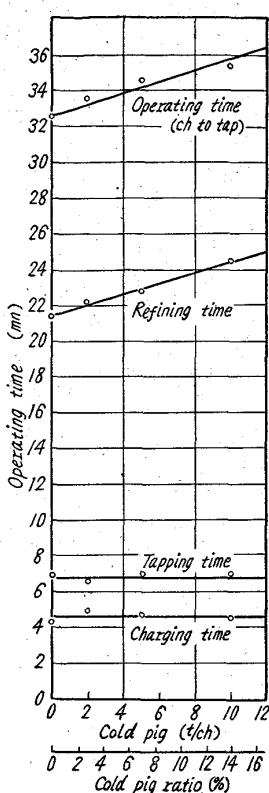


Fig. 4. Relation between cold pig ratio and operation time.

の顯熱と反応熱だけで精錬を行ない、その余剰熱量で冷材を溶解している転炉操業では、冷材の使用についても平炉ほどの融通性はない。したがつて、冷材使用は転炉的一大課題である。

冷材の配合量を増すには、カルド炉のように、炉内で廃ガス中の CO を CO₂ に燃焼するか、あるいは外部から熱量を補給する必要がある。後者については、種々の方法があるが、多量の熱量補給という点については、若干のニュース、特許があるだけで、詳しい報告はない。

尼鉄は高炉 2 基を有しているが、鋳物銑吹製のため、製鋼用溶銑の供給が時期的に不足するので、必要に応じて、転炉の燃料補給を行ない、転炉、平炉の原料バランスを維持して来た。本報は、そのうち、コークスを使用した場合の諸問題を取り扱うものである。

II. 実 験 方 法

使用転炉の内容積は 24.7m³、湯溜り径は 2200mm である。装入量は 38t であるが、装入量の影響を調べるために 15t 装入の実験も行なつた。冷却は屑鉄であつたが、比較のため、冷銑による実験も行なつた。

実験の基礎条件は Table 1 のごとくで、使用コークスは灰分 10.7%，固定炭素 88.43%，附着水分数%の高炉コークス・ブリーズであつた。炉内への供給方法としては、種々の方法が考えられるが、本実験では作業的に簡単な副原料シートによる投入方法を採用した。

Table 1. Basic conditions of experiment.

Heat size (t)	38	15
Burnt lime (kg)	1600	1000
Scale (kg)	900	450
Fluorspar (kg)	50	100
Oxygen (Nm ³ /h)	5500	2900

実験および本作業は種々の鋼種について行なつたが、本報で取扱うチャージは吹止め C 0.10%，吹止温度 1650°C の鋼種に限定した。

III. コークスの冷材溶解能力

Fig. 1 は 38t 装入について、コークス量と屑鉄配合率の増加との関係を示したもので、比較のため、冷銑を使った場合の結果も並記した。いずれも冷材配合率の増加はコークス量にはほぼ正比例し、40 kg/t 附近までは、ほぼ直線的でその冷材溶解能力は 10 kg/t 当り、屑鉄で約 3%，冷銑で約 5% となつていて。しかし、40 kg/t 以上になると、溶解能力は低下している。

この理由は種々考えられるが、燃焼状態の変化によるもので

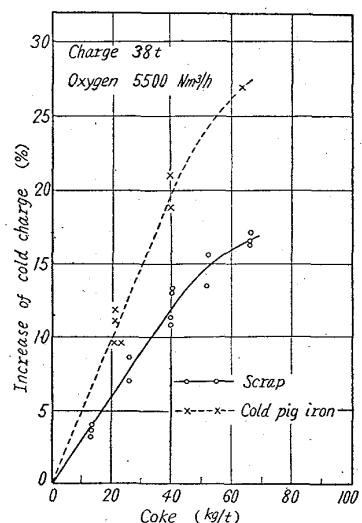


Fig. 1. Relation between coke addition and cold charge.