

(287)

ビレット加熱炉への伝熱変換装置の適用

一 連続加熱炉における伝熱変換装置の開発（第2報）一

川崎製鉄㈱ 水島製鉄所 萩原伊助 ○ 渡瀬善次郎
 岩谷明之 浅川貞夫
 森 勝彦

1. 緒言

前報で述べた伝熱変換装置の実炉への適用例として、線材工場のビレット加熱炉における使用状況を報告する。

2. 伝熱変換装置の取付状況

ビレット加熱炉の諸元を表1に、また伝熱変換装置を取り付けた状況のビレット加熱炉の略図を図1に示す。図において、燃焼ガスは炉上部から炉尻を通りビレット下部へ流れ、ビレットを下部から熱した後煙道へ導かれる。伝熱変換装置はビレット下部へコイルタイプを、ビレット上部の炉尻部へプレートタイプをそれぞれ設置した。燃焼ガスが伝熱変換装置を通過する時に、ガスの顯熱は伝熱変換装置へ吸収され、伝熱変換装置より放射熱となってビレットを加熱する。

3. 効果

本装置の取付による燃料原単位の変化は下部コイルタイプにより $7 \times 10^3 \text{ Kcal/T}$ 、上部のプレートタイプにより $6 \times 10^3 \text{ Kcal/T}$ であり、全体で $13 \times 10^3 \text{ Kcal/T}$ のエネルギーの節減がはされた。また、本装置の取付けにより、煙道入口での排ガス温度は約 70 ℃の低下をしており、これから炉の熱バランス式により、エネルギーの節減量を求める結果とよい一致をした。

また、従来に比べてビレットは本装置により、炉尻部で上・下両面より強力に予熱されるため、材料の均熱の点からも大きな効果がある。

加熱炉の燃料原単位は、この他に操業改善を含む数多くの改善策を実施した結果、本伝熱変換装置の取付が完了した昭和 53 年 10 月には、原単位として $230 \times 10^3 \text{ Kcal/T}$ を実現しており、約 1 年前の $260 \times 10^3 \text{ Kcal/T}$ に比較して、総合で約 $30 \times 10^3 \text{ Kcal/T}$ の低減となっている。

4. 参考文献

- 1) 熱管理便覧：中央熱管理協会（1972），丸善
- 2) 連続鋼片加熱炉における伝熱実験と計算方法（特別報告 No. 11）（1971），日本鉄鋼協会

表1 ビレット加熱炉設備諸元

項目	仕様
1. 炉形式	上部二带式傾斜炉床 ブッシャー式 連続加熱炉
2. 能力	110 T/H
3. 素材寸法	80□ × 10,500 ~ 12,000 L 104□ × 9,400 ~ 12,000 L
4. 炉寸法	有効炉長 18.3 m (下部は 5.3 m) 有効炉幅 12.8 m
5. 燃料	M ガス (ミナス + C 重油も可) 2300 kcal/Nm^3
6. バーナー 容 量	加熱帶 $1325 \text{ Nm}^3/\text{H} \times 10$ 台 均熱帶 $445 \text{ Nm}^3/\text{H} \times 10$ 台

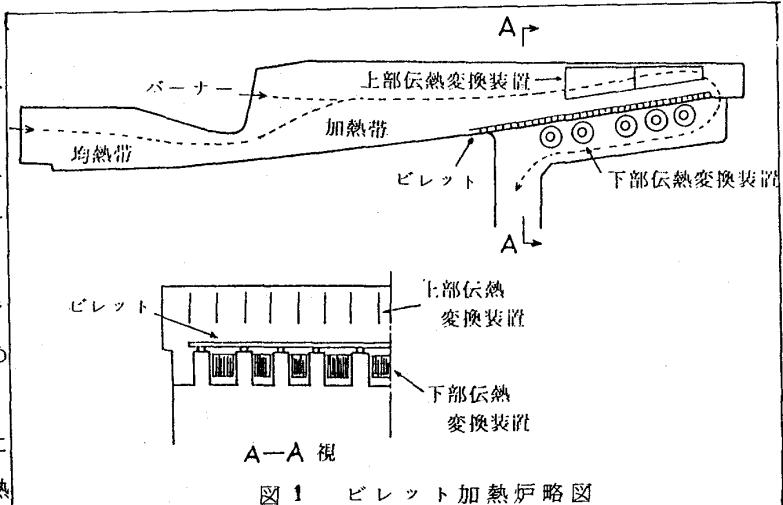


図1 ビレット加熱炉略図