

(330)

# 國外冶金

第一輯

上海市科学技术編譯館

冶金外國



冶金譯丛  
国 外 冶 金

第一輯

冶金譯丛編譯委員會

\*

上海市科学技术編譯館出版  
(上海南匯路59號)

新华书店上海发行所发行 各地新华书店經售

商务印书馆上海厂印刷

\*

开本 787×1092 1/16 印张 8 3/8 字数 260,000  
1963年12月第1版 1963年12月第1次印刷  
印数 1—2,300

編 号 : 6051·137  
定 价 : 1.05 元

## 內容簡介

《国外冶金》选譯自国外近期期刊和部分专著，将陸續出版四輯，本輯為第一輯。本輯內容包括冶炼和澆注的新方法，如离子电弧炉法、OLP 法、电子束法、合成渣炼钢法、半連續澆注法、真空处理法；鋼种的介紹和研究，如奧氏体-馬氏体型不銹鋼、鐵-鎳-鉻基热强合金的探索和研究、复相組織的鉻錳耐腐蝕鋼；鑄件性能的評述，如高錳鋼鑄件的耐磨性、殘余元素对碳鋼鑄件的磁性效应；有色金属的分离和萃取。內容还包括超声波在冶金中的应用、鋼坯无氧化加热、重型鍛件的鍛压工艺及其对成品质量的影响和某些穿孔参数对产生折迭的影响等等。《国外冶金》对于冶金和机械工业生产部門的工程技术人员、技师、工人以及和生产有較密切联系的教学、設計、研究、檢測部門的冶金工作者都有参考价值。

# 目 录

1. 等离子电弧炉—熔炼金属的新方法.....	1
2. OLP 法的技术和冶金 .....	6
3. 鋼的 D-H 真空处理法 .....	12
4. 用电子射线(束)冶炼金属 .....	16
5. 德国人建議的半連續鑄錠法 .....	35
6. 用合成渣混炼滾珠軸承鋼 .....	40
7. 某些穿孔参数对产生折迭的影响 .....	43
8. 重型鍛件的鍛壓工艺及其对成品质量的影响 .....	46
9. 鋼坯在火焰炉中的无氧化加热 .....	56
10. 奧氏体-馬氏体型的不銹鋼.....	59
11. 鐵-鎳-鉻基热强合金的探索与研究 .....	65
12. 复相組織的鉻錳耐腐蝕鋼 .....	87
13. 不銹鋼座談会上宣讀的報告.....	104
14. 高錳鋼鑄件的耐磨性.....	107
15. 殘余元素对碳鋼鑄件的磁性效应.....	109
16. 稀土元素的半导体化合物.....	118
17. 四氯化鋯和四氯化鉿的分离.....	122
18. 混和沉降塔中鋯和鉿的萃取.....	125
19. 高强度鑄鐵的超声波探伤法.....	128

# 1. 等离子电弧炉—熔炼金属的新方法

R. J. McCullough

## 提 要

等离子电弧熔炼是利用非自耗电极射出高度稳定的直流电弧来熔炼和加工金属及合金。其能量传递率及电弧热量的作用点完全控制在操纵者手中。由于等离子电弧是在氩气气氛下工作，所以能获得一个清洁而毫无污染的热源，从而精确地控制金属熔池的化学反应。

从 AISI 4340, A-286, René 41 及 17-4 PH 合金的试验指出，等离子电弧熔炼所得金属有很好的质量，其机械性能与真空熔炼的相等。

等离子电弧熔炼利用了稳定而可以控制方向的直流电弧；这种电弧，在惰性气氛中工作时，是一个清洁而不污染的热源。

等离子电弧炉炉床的设计与一般的石墨电极炉相似，并使用了同样的耐火材料。等离子电弧炉的炉料通过炉底内壁相平的水冷底部电极与外面接电。为了防止金属熔池上气氛的污染，炉顶与炉墙用迷宫式砂套密封。当炉子在熔炼时，出钢口用不透气的盖盖好，炉顶中心的等离子电弧炬用环形圈密封（见图 1）。

为了保证熔池的化学反应和温度的均匀性及加速熔化，炉子上装有与底部电极直接联接的二组搅

拌线圈，这两组线圈的磁场与等离子流的磁场相互作用而使金属熔池受到轻度搅拌。这两组线圈依靠电弧的直流电工作，因此不需任何辅助控制设备。

为这个熔炼方法而设计的等离子电弧炬（图 2）是用流过水冷式非自耗钨合金电极的惰性气体氩气来稳定电弧的；用水冷铜喷管来防止这个电极受到熔融金属的飞溅，这种装置既简单又结实，曾使用了 100 余小时未修理，用来稳定电弧的氩气流同时也是保持炉气的惰性气氛。废气从炉顶上的砂封逸出炉外。

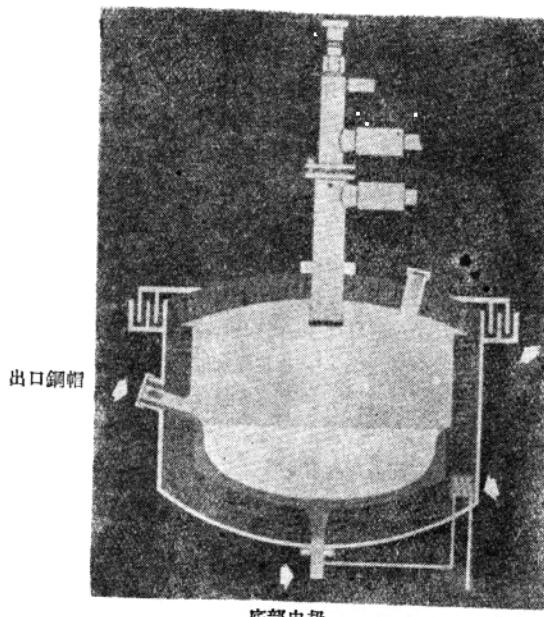


图 1 等离子电弧炉



图 2 水冷等离子电弧炬

## 电气特性

所生成的电弧是直流电弧。钨电极作为负极，金属熔池作为正极。这种电路的极性也就是焊接上的直流正极性。电路是通过与熔池相接触而贯穿炉底的水冷式底部电极而与外面接通。这个底部电极曾使用了 500 小时不需检修，显然没有可见的熔蚀。

等离子电弧，从物理性能来说是矢直的，即它在电极端及炉料间以直线方向运动。为了说明方向的可控制性，曾以等离子电弧与垂直线成 60° 角的方向工作。事实上，25 磅容量的精密浇注炉就曾设计成能绕熔池的轴旋转，这样在熔炼时电弧是垂直于熔池面而当炉子在浇注时电弧就与熔池面成 45° 角。

这种电弧具有固有的电气稳定性。其稳定性可以从操作时的电流及电压的图形（图 3）很明显地观察到。电流与预定值的最大偏差为  $\pm 2\%$ ，并可观察到有轻微的周期性电压变化，经示波仪检查指出这种变化约每秒钟出现 360 次。所用的整流器由硒电池及三相桥路所组成，这种桥路不可能使输入的交流电完全整流，因此形成检验所指出的波纹。曾熔炼了 100 多炉，未发生过一次短路，也没有使设备遭受损坏的大电流冲击。

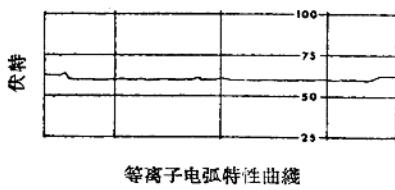


图 3 电弧稳定性—等离子电弧操作中  
电流与电压的图形

等离子电弧炉所能达到的电气稳定性，最好以空气石墨电极炉相比较来说明。图 4 的曲线 1 及 2 表示一座三相石墨电极炉在熔清后最初 5 分钟的典型电压电流图形。电流在 20,000 及 60,000 安培间变化与平均值 40,000 安培偏差达 50%。曲线 3 及 4 是从同样的炉子取得的电压电流图形，但用的是空心电极。这里，电弧稳定性提高了，熔炼速度增加了，断路的次数也减少了。图 4 的这些曲线如与图

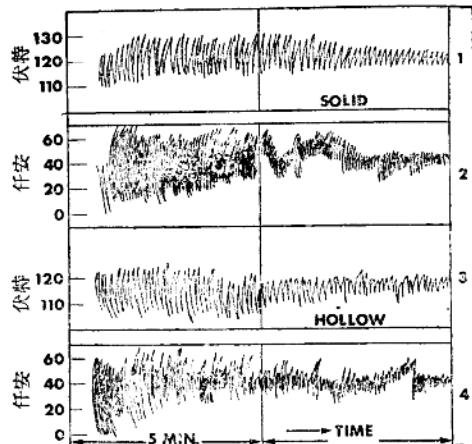


图 4 石墨电极的电弧特性<sup>[2]</sup>

（图注：SOLID——实心。HOLLOW——空心。  
MIN.——分。 TIME——时间。）

3 的 300 磅容量的等离子电弧炉上所记录的曲线相比较，还差得很远。

等离子电弧的电流及电压变化微弱，是由于双原子气体如氧氮及一氧化碳中单位电弧长度的电压比惰性气体如氩气中的电压高得多，因此，空气中工作的电弧长度若有微小变化就会造成大的电压变化。在惰性气体中如有同样的电弧长度则变化时仅造成微小的电压变化，所以炉料的突然倒坍在惰性气体中并不会形成电弧电压的剧烈变化。惰性气体中电弧具有较小的电压梯度，这就意味着要达到空气中电弧的同样电压，则惰性气体中的电弧必须长一些，一般在 1 吨等离子电弧炉中电弧长度约 3 英尺而在 300 磅等离子电弧炉中电弧长度约 6 英寸。等离子电弧炬的喷口可以装在炉顶附近并在整个熔炼过程中一直保持在这个位置，使炉料的倒坍不会引起短路，也不会损坏喷炬。控制电流只要调节变压器的电抗，用这种调节法就可变更输入功率，因此无需自动控制来限制或调节电弧电流。

惰性气体中电弧稳定的优点是输入能量的功率能精确地控制并保持在最高水平，无需担忧快速度变换电压会损伤电源。任何输入功率都能轻易地调节并能随时控制。

## 熔炼

等离子电弧在炉料中钻成一个小孔，使熔融材料聚集在孔的底部，稳定的电弧沿着它的长度用辐射能熔化炉料而不是用电弧直接与炉料接触来熔化

炉料。孔底的正极点使小部分熔池过热，然后以传导方式加热未熔化的炉料。电弧辐射传递的热量小于正极点所传递的热量，所以熔化从底部迅速向上，这种倒向熔化是有利的，因为熔池上所辐射的能量能为炉料所吸收，使熔化加速，并在加热初期中防止耐火材料显露在电弧中。

这种等离子电弧炬与石墨电极操作不同，不需沿着钻孔向下移动而是保持不动的，这样就避免了大块炉料倒坍而造成电极损坏，免除了炉料与电极接触而造成短路，当然也免除了碳的吸收。

为了维持电路，电弧必须与炉料或熔融材料相接触，这些材料再与底部电极相接触，显露的炉底不会被电弧损伤，因为炉底的显露就是电路的中断。

不稳定电弧及其磁场在熔炼中途及熔化后相互作用所形成的电弧辉光也没有了，这就免除了一般电炉操作中所经常碰到的耐火材料的局部熔触。

## 气 氛

为了得到高质量产品，必须在熔池上面保持惰性气氛，所用的氩气是一种不再用辅助纯化设备处理的标准产品，它的平均水份为每1,000立方英尺不超过2厘(NPT)，氧气含量少于百万分之五，而最高的杂质总量也不超过百万分之二十。

熔池上炉气的成份与炉子情况有关，当新炉衬时，一氧化碳的数值比以后炉次的值高得多；这种情况是预料得到的，因为在炼最初几炉时从耐火材料中所放出的大量水气，会与金属反应形成金属氧化物，这些氧化物再为熔池中的碳所还原而形成一氧化碳，最后在废气中被检验出来。

熔炼 AISI 4340 钢的炉气成份列于图 5 中。炉气中的含氮量是漏入空气中的氮及熔池放出的氮之和。氧气并未检查到，因为它与熔池中的金属化合，随后又被熔池中的碳还原成一氧化碳而放出。所检

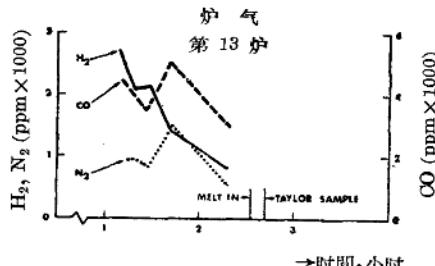


图 5 等离子电弧炉熔炼 AISI 4340 钢时的炉气成份  
(图注: MELT IN——熔化。  
TAYLOR SAMPLE——试样。)

查到的一氧化碳是由炉料中所溶解的氧，金属氧化物及耐火材料为熔池中的碳所还原而形成的。

从图 5 可看出废气中的氮及一氧化碳虽然增加得很快，但这样增加的氮只有百万分之五百，一氧化碳只有百万分之一千。经过数次熔炼的观察，发现炉气中杂质的增加是由于大量固体炉料跌入熔池中所引起的，从其他间接证据指出，炉气成份的变化可能是由于炉料中放出溶解的氮，表面氧化物的还原及溶解氧与熔池中碳的化合。

金属熔池上面炉气中一氧化碳的分压极低，足以使碳成为一个有效的脱氧剂。AISI 4340 的试验数据(图 6 及 7)指出，鎔锭中的溶解氧含量及氮含量与真空熔炼的或真空处理过的含量一样。还应着重指出这样低的氧含量是并未使用金属的最终脱氧剂(如铝)。

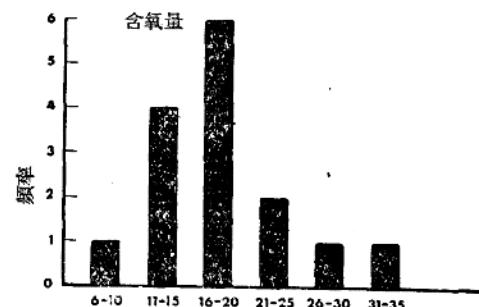


图 6 等离子电弧炉熔炼的 AISI 4340 钢锭中的溶解氧 (ppm)

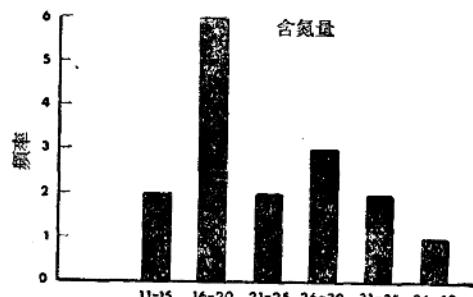


图 7 等离子电弧炉熔炼的 AISI 4340 钢锭中的溶解氮 (ppm)

以氩气气泡吹洗和等离子电弧炉熔炼所制成的 AISI 4340 钢锭的含碳量和含氧量的比较见图 8。E. C. Nelson 的氩气气泡吹洗法数据是对纯 Fe-C 合金而言的，但由于 4340 钢中少量合金元素的总效应，在考虑碳氧平衡时并无影响，所以可以标绘在一起。纯铁在 1,600°C 的碳-氧平衡系数一般采用

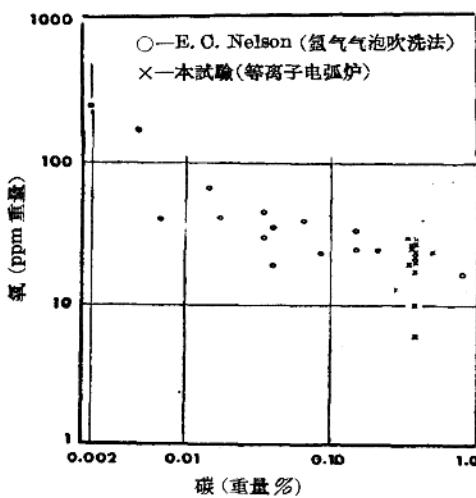


图 8 AISI 4340 钢碳氧含量比較

490, 而用 AISI 4340 所发表的相互作用系数的计算数值約在 451~494 間, 且隨熔炼成份而变化。

Nelson 的数值是在有蓋的感应炉中将氩气通入熔池，并在熔池上保持氩气气氛的条件下得到的。在等离子电弧炉中，氩气并不通入熔池而在熔池上用維持低的一氧化碳及氮的分压来获得低的氧含量及低的氮含量的。用真空处理也得到同样的效果。这說明反应速率及平衡的控制因素是考虑气体的分压而不是系統中的总压力。

等离子电弧炉炉气与清洁金属熔池所起的反应是密切地按照 Seivert 定律(这个定律的簡要意义是金属所吸收的双原子气体与金属熔池上該气体分压的平方根成正比), 可以从已发表的平衡值及相互作用系数来計算。但計算值与测得值的一致性預計是不可能的, 因为金属試样中的偏析及分析誤差均会引起誤差。但計算的含氮量与溶解含氮量的一致性促进了一系列的試驗, 在这些試驗中, 氮是有意加入到熔池中去的: (1)一开始即添加含 5% 高氮的鎳

#### 溶解含氮量

单位: 百万分之一

	原 料	熔 清	最 終
試 驗 I	230*	—	35~54
試 驗 II	30	200**	92***
試 驗 III	30	190	120***

\* 开始即加高氮鎳所得的含氮量

\*\* 熔化后, 加高氮鎳(改良的 Taylor 样)

\*\*\* 在 55 分钟脱气期的終了時

鐵; (2)后来加高氮鎳鐵; (3)用高压气体筒向炉气中加氮气。試驗結果如上表。

結果清楚地指出从熔池表面逸出的氮試圖与熔池上的气氛达成平衡, 显然在这些条件下, 控制熔池中的溶解气体是极简单的。某些合金如 446 不锈鋼如需要高的含氮量, 則可在熔池上的气氛中引入氮气使造成一定的分压来控制高的溶解含氮量。

#### 冶金評价

本文內的冶金数据是从 300 磅容量的炉子上得到的。这个炉子的炉底截面是 22 英吋直徑圓球,  $5\frac{1}{2}$  英吋深的扇形。也曾从 5~2,000 磅容量的炉子上获得輔助的冶金数据。

$4 \times 4 \times 30$  英吋的錠子是澆注在带有防止縮孔的保温帽和对开式的鐵模中。为了保持金属的质量, 金属先从炉子澆注在有蓋的中間漏斗中, 然后再澆注到用氩气清洗过的鑄模中并用氩气复盖。錠模先用压扁的塑料袋放在錠模的凹穴中, 然后用氩气将袋吹大冲洗。这种出钢及澆注技术曾使用于較大的炉子上, 采用加盖的底注盛鋼桶并在出鋼槽上也加一蓋子。从熔池中采取改良式的 Taylor 試样及从凝固鑄錠上所采取的試样其溶解气体含量并无显著差别。

所有机械性能試样均从澆注状态的鑄錠中切取, 并按附表規定的热处理后加工。由于材料是未經過加工的, 所以未能报导纵向与横向性能的比較。在第一試驗周期所采用的 AISI 4340 鋼試样經热处理后可到 270,000~285,000 磅/吋<sup>2</sup> 的强度。其延伸率, 断面收缩率及冲击值見图 9~11。从这里可清楚地看出这些机械性能相等于真空感应熔炼材料的性能。

熔池上的氩气及无渣操作能减少合金的氧化損

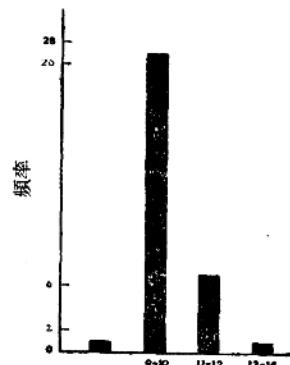


图 9 延伸率 (%)

附表 AISI 4340 鋼的熱處理

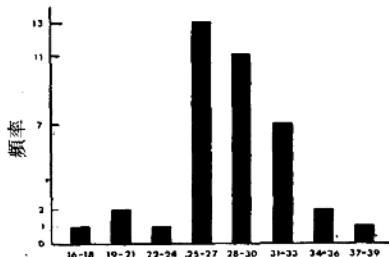
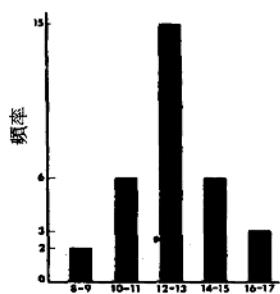


图 10 断面收缩率(%)

图 11 冲击值(磅英尺)  
等离子电弧炉所炼 AISI 4340 鋼的机械性能

失，因此比一般空气中熔炼有較高的合金回收率。鉻、鎳、錫、鉬及硼的合金回收率是 100%，錳虽有高的蒸气压，但比真空熔炼中的回收率要高。应指出 4340 鋼中的錳及其他金属都是一开始就加入炉內的，以后并未再加。

除 AISI 4340 鋼外，也熔炼了 A-286，Rene 41 及 17-4 PH。对于这些合金所做的物理試驗尚未結束。某些已收到的溶解气体分析数据列于下表：

## 溶解气体含量

	溶解气体, 单位: 百万分之一		
	H	O	N
Rene 41 (等离子电弧熔炼)	40	150	60
Rene 41 (真空感应熔炼)	40	160	40
17-4PH (等离子电弧熔炼)	3	90	170

## 結論

本文提出一种熔炼金属的新方法，叫做等离子电弧熔炼。初步的冶金評价指出用这种炉子熔炼的金属有最佳的质量，其机械性能与真空熔炼材料的性能相等。显然这种新熔炼方法能应用于許多其他金属上。

鋼	鍛	目 的
1975°F 13 小时, 空气冷却		均匀化
1750°F 13 小时, 空气冷却		均匀化, 碳的溶解, 晶粒细化
1200°F 13 小时, 炉冷		試样加工用的回火
試 样	目 的	
1600°F 1 小时, 冷至 1400°F		奥氏体化, 随后淬至马氏体
1400°F 1 小时, 油淬		
400°F 1 小时, 水淬		回 火
400°F 1 小时, 水淬		再回火减少残余奥氏体

## 参考文献

- [1] Quality Requirements of Super-Duty Steels, Metallurgical Society Conferences, vol. 3, May 5~6, 1958, Pittsburg, Pa.
- [2] E. C. Nelson: Factors Governing the Extent of Deoxidation of Iron-Carbon Alloys by Argon Rinsing. Presented at Annual Meeting, AIME, Feb. 1962.
- [3] Serge Cvikelovich: Mechanical Properties of AISI 4340 Improved by Consumable-Electrode Vacuum Remelting. Watertown Arsenal Laboratories Technical Report No. WAL TR 310. 1/1, Sept. 1959.
- [4] P. S. Schaffer: Theoretical and Practical Aspects of Vacuum-Induction Melting of High-Strength Steels, Watertown Arsenal Report No. RPL 10/17, Mar. 1960.
- [5] J. Chipman: Atomic Interaction in Molten Alloy Steels, Iron & Steel Institute, Journal, vol. 180, June 1955, pp. 97~106.
- [6] R. D. Pehlke and J. F. Elliot: Solubility of Nitrogen in Liquid Iron Alloys, I. Thermodynamics, Trans. AIME, vol. 218, December 1960, pp. 1088~1101.
- [7] M. Weinstein and J. F. Elliot: Solubility of Hydrogen in Liquid Iron Alloys, Presented at the Annual Meeting of AIME, Feb. 1962.
- [8] M. Ohtani and N. A. Gokcen: Thermodynamic Interaction Parameters of Elements in Liquid Iron, Trans. AIME, vol. 218, June 1960, p. 553~540.
- [9] T. Fuwa and J. Chipman: The Carbon-Oxygen Equilibria in Liquid Iron Trans. AIME, vol. 218, Oct. 1960, p. 887~891.
- [10] J. Chipman and T. C. M. Pilay: Activities in

(下接第 11 頁)

## 2. OLP 法的技术和冶金

B. Trentini, 等

本文叙述由法国钢铁研究所所发展的喷吹石灰技术 (OLP 法)。又总结萨尔 (Saar) 的 Dillingen 工厂和法国的 Usinor Denain 工厂有关工业生产的资料。表明 OLP 法提供了用调整炉渣层法以直接生产碳钢的变动范例。本文公布连续记录熔池碳含量的试验性研究的最终结果，这是 LD 法进一步向自动化发展的生产措施。

\* \* \*

把粉碎的物料喷入金属熔池，是法国钢铁研究所多年来集中研究项目之一。已经证明所发展方法之一是喷射氧气——石灰粉末，或简称为 OLP 法，对于高磷铁水的精炼是满意的，并将扩展到低磷金属的精炼。

法国钢铁研究所已经仔细研究在稳定的和控制好的流速下，掌握和输送粉末。这项结果不仅应用于石灰粉末，亦可以应用于增碳时的碳粉、铁矿粉末，和其他如铁合金等的粉料<sup>[4~6]</sup>。已经发展的装置具有极重要的特点，即没有活动的部件，这在处理磨碎粉末或纯氧时，显示其实际优点。

图 1 是分配器的示意图。在顶部装料，用一个气封阀关闭。用氧气使底部流化化，避免容器内部形成过桥，并保证有一个稳定的石灰粉末流，经过与主要的氧气管联接的出口处通入喷枪。这些分配器的尺寸根据它们的用途而异，差别很大。供 OLP 法

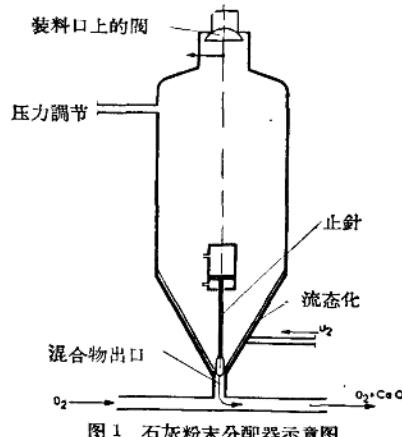


图 1 石灰粉末分配器示意图

\* 譯者注：原文为 1.8%，大約是 1.8% P 之誤。

精炼之用的分配器，其内部容积为 3~13 立方米，容积为 18 立方米的容器正在制造中。

这种粉末分配器可以自动控制和调节，以保证稳定的粉末流量的精确度到达 2%，和很大的流量范围。在法国的德南 (Denain) 和在萨尔的 Dillingen 工厂的自动调节装置具有 1~15 级的流量范围。亦即同一分配器能够喷吹石灰 50~750 公斤/分钟。这些粉末分配器作为 OLP 装置的一部分在德南和 Dillingen 工厂已经投入生产有两年之久，这种设计是处理含有 1.8% P 的铁水。

### Dillingen 工厂的 OLP 法车间<sup>[7]</sup>

在 Dillingen 钢厂共装置两座 30 吨 OLP 转炉。在正常压力下氧气流速的变化范围为 50~80 立方米/分钟。利用振动斜槽，以便加入高品位的矿石作为冷却剂。

石灰经粉碎车间粉碎后贮藏在石灰分配器上面的料斗中。在纯氧中的石灰粉末悬浮体，是由两个容积各为 4 立方米的石灰分配器制成的。可以自动调节。并以内径为 100 毫米的金属软管联接风管和喷枪。水冷式喷枪是通用的 OLP 型，亦即不带文丘里颈的，内径为 55 毫米的管道。

转炉是由焊接制成并以电力驱动；转炉经砌炉衬后的内部容积为 18.5 立方米。其烟罩是以焊合的方管而形成连续的墙。这种设计可以防止污物的粘着并只需最小的供水量。一个兰蒙式 (Lamont) 锅炉，供应两个炉子操作，以回收废气和热量，每次熔炼可以生产 5 吨的蒸汽，其压力为 40 公斤/厘米<sup>2</sup>。

精炼在中间放渣时分为两个阶段。铁水成份为 3.60% C、1.8% P\*、0.5% Mn 和 0.4% Si。中间渣含磷量很高而含氧化铁量低，其相应的熔池含碳量约为 0.8%。吹炼结束时，经过出钢口出钢，但保留末渣供下一炉用。这项操作获得了较高的铁、石灰和氧的产物。

大多数的钢在连续铸锭机中铸成 1500×200 毫米板锭<sup>[8]</sup>，这已在金属月刊 (J. of Metals) 1962 年 2 期 142 页发表了。当用连续铸锭法时，平均每天生

产 25 炉。转炉的生产率在出钢到出钢之间为 42 分钟。

主要的产品是 0.08~0.18% 碳的低碳钢。其平均含磷量为 0.021%，硫为 0.015%，而铁水中的含硫量则为 0.045%。有些炉次使用留碳法，吹炼至碳含量高达 0.7%；而含磷量在 0.025~0.035% 之间。

### 德南(Denain)的 OLP 工厂<sup>[1]</sup>

在德南钢铁公司的 OLP 法工厂有两座 50 吨转炉。冷却剂为废钢和高品位矿石，它们用带式运输机系统连续地加入；大约每吨钢锭加入 75 公斤废钢和 55 公斤矿石。石灰的粉碎和调节系统与 Dillingen 工厂相似，采用 9 立方米的石灰分配器。

氧气吹速的变化范围在正常压力下为 100~140 米<sup>3</sup>/分。与喷枪联接之软管，内径 125 毫米，喷枪内径为 80 毫米，也不带文丘里管。炉子烟罩的冷却是通过水套内大气压下水的蒸发而实现的。用水并不经处理。清洗烟尘是以文丘里管湿法处理。

和 Dillingen 工厂一样，精炼在中间放渣时分为两个阶段，其末渣保留为以后熔炼之用。在 OLP 法厂生产的钢为低碳的深冲钢，平均含碳量为 0.060%。钢锭的含磷量平均为 0.018%，而熔融铁水中的含磷量为 1.7%。含硫量平均为 0.014%，在铁水中为 0.040%。

每座转炉平均每天吹炼 24 炉。最短的出钢周期记录为 45 分钟，实际吹炼时间仅为 18~19 分钟。

炉衬的使用寿命是一个主要问题，特别是对高磷铁水为甚。其实形成的炉渣量多以及末渣的再使用操作对于炉衬确是一个严重压力。这些困难条件使焦油白云石炉衬的使用寿命限在 180~200 炉。白云石（含 MgO 36%）的消耗量大约为每吨钢锭 13 公斤。

### 新的 OLP 法工厂

正在建设的 OLP 法装备如下：

1. 法国的隆维 (Longwy)——设计一座 30 吨转炉，精炼高磷铁水，生产轧制路轨的碳钢。
2. 德国杜斯堡 (Duisburg)——一座 90 吨转炉，精炼高磷铁水，生产低碳的深冲钢和焊接钢管的低碳钢。
3. 法国的敦刻尔克 (Dunkirk)——三座 130 吨转炉，精炼低磷铁水，预定生产轧制船用钢板。这工厂将配置由钢铁研究所和法国的 CAFL 商行所发

明的未燃烧气体捕集系统<sup>[10,11]</sup>。

## 碳 钢

虽然现在所生产的吹氧转炉钢绝大部分是低碳钢，但几乎所有的氧气炼钢厂，已面临生产相当数量含碳量较高的钢的问题。生产这些钢种可能有两个方法来实现：①先吹炼成低碳钢并在盛钢桶中增碳，②或者在降碳过程中留碳。

根据操作者的观点，第一种方法比第二种方法时间较快而比较方便。但留碳法对盛钢桶内添加剂的回收效率较好，并且有时对要求微观洁净的钢也较有利一些。直接法或留碳法的主要困难在于获得如下的综合条件：要求含碳量恰好在规定范围内，同时应有足够的磷和硫含量，以及出钢温度在指定范围内。当用高磷铁水开始吹炼时，对脱磷问题显然比用低磷铁水时更为重要。另一个十分常见的困难是末渣中氧化铁含量高，它和熔池中的高碳份要起反应。因此由于取样和协同动作之间要消耗一定的时间，因此往往会出现使出钢钢水中的最终含碳量有不能控制的情况。

我们已经发现了能够个别地也能在很好地控制条件下以留碳法生产碳钢的方法，如图 2 所示。这是可能的，因为除喷枪高度和氧气流的通常变数外，还附加一个变数即石灰是在粉碎状态并以不同浓度吹入，下面是一个示例：用 OLP 法生产 0.5% 碳含

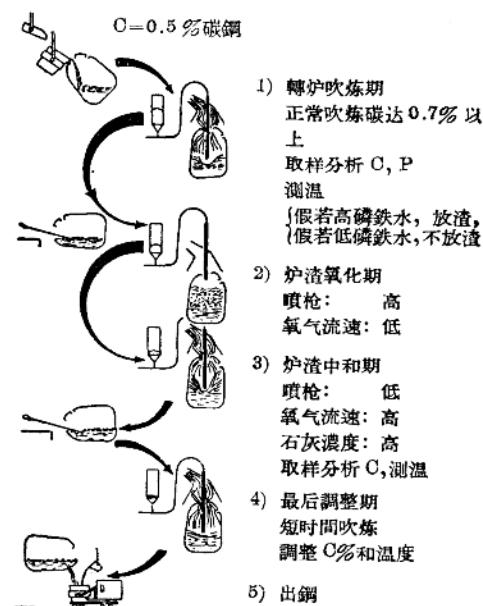


图 2 留碳出钢法

量的路軌鋼：

1. 轉爐的吹煉期：吹煉至 0.9% 含碳量的操作與生產低碳鋼相同。當用高磷鐵水開始吹煉時，應放出初期渣，但吹煉低磷鐵水則不需要排渣。

2. 爐渣氧化期：這期的目的是為了改善在高磷份的熔池下很好地去磷，供產生鹼性的、流動的、高 FeO 的爐渣。在這期中，氧气流量低，而噴槍離熔池的位置是高的。

3. 爐渣中期：爐渣氧化期後並不停止吹煉，隨着出現一個強烈的金屬-爐渣混合期。為實現這現象應使石灰的濃度增至最大值；同時氧气流量亦應增至正常數值而噴槍的位置隨着逐漸下降。這就導致劇烈的但可以控制的爐渣-金屬反應和導致 FeO 的快速下降，因此獲得極厚而粗糙的爐渣。在這種成塊的渣下，傾側轉爐以便取樣，此時等待分析數據和測量溫度，而熔池的碳含量並不改變。

4. 最後調整期：根據分析所得結果，可以進行含炭量的微量調整。當爐渣保持自然隔絕狀態時，可以鼓入較多的氧气。

最後，在固態的非反應性爐渣下得到了所需碳含量分析。在出鋼以前的延遲時間，對於含碳量沒有影響。並且，盛鋼桶添加劑的效率不變，而獲得的磷量很低。在充分限制和控制狀態下，利用石灰粉末的噴入，就使這種块渣的操作成為可能，並從高磷鐵水開始，吹煉成為 0.7% C 的碳鋼而獲得良好的結果。但熔炼時間要比生產低碳鋼為長，以及耐火材料的消耗量可能有所增加，可是關於這點還不能提供具體數據。

迄今，已經用低磷鐵水進行了工業性的吹煉，但從試驗工廠的研究中指出，這種方法能夠適用於這種類型的生鐵。在這方面我們能夠期望，尤其是假使在操作者的支配下能有一個決定熔池碳含量的方法，則可以去除第一次的傾爐期。這是本文最後一部分的問題。

### 熱平衡的改進

改進鹼性氧气煉鋼過程的熱平衡，可按兩個主要途徑進行：

一條途徑是利用煙道的潛熱和未燃燒氣體的化學熱值。鋼鐵研究所試驗工廠早已描述對後者所作的研究<sup>[10,11]</sup>。這種技術將在新建敦刻爾克鋼廠工業規模的生產上獲得應用。

另一條途徑是改進精煉的熱平衡。以前嘗試過的方法是加入焦炭，但迄今為止在鋼鐵研究所的

試驗工廠中，已經研究了兩種其他方法即：預熱廢鋼，和通過第二個氧气噴槍下加入礦石。

### 預熱廢鋼

在 6 噸試驗性轉爐中，曾用一個高熱值的氧-油燃燒器作預熱廢鋼的試驗。試驗所用的燃燒器之一如圖 3 所示。這燃燒器在噴管喉部的側邊有輸入油路；這樣就可利用氧气流本身實現噴射。這種設計亦允許噴射粉狀物料以資在焰中加熱。這種燃燒器，在短焰內部具有很高的溫度而發出高度的集中熱量。

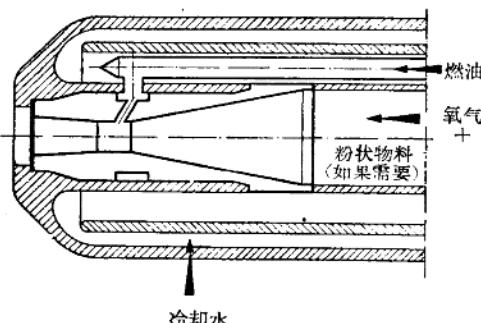


圖 3 純氧霧化燃油燒嘴的頂端

最初的理論研究指出應採取措施以防止廢鋼的氧化。因氧化鐵的生成將危害爐村的壽命，而用鐵水裝料時氧化鐵被還原又是吸熱反應，這就意味着燃燒器效率的降低。因此燃燒器的設計和它在爐內的位置就十分重要。氧气流與燃油流的比例亦很重要，應力求精確地控制。同樣的理由必須使最後預熱溫度保持在合理範圍內，以免氧化鐵的形成。

表 1 用氧油燃燒器預熱廢鋼

燃燒器的輸出熱值	$3 \times 10^6$ 千卡/小時
預熱時間	5 分鐘
廢鋼重量	1,500 公斤
最終的廢鋼平均溫度	600°C
燃燒器的熱效率	50%
廢鋼消耗量的增加	33%

表 1 摘錄了在鋼鐵研究所試驗工廠典型預熱試驗的結果。值得注意的是在吹煉中廢鋼的加入量可以增至 1/3。然而，為驗證這種處理對於爐村壽命所起的影響，又作了更多的試驗。並且由於保留後期渣以作下次熔煉用起見，所加入的部分廢鋼變成被爐渣所包覆，這樣就降低了預熱的效率並且在歐洲使用高磷鐵水的特定條件下，利益有限。

## 噴吹矿石

知道得很清楚，在碱性氧气转炉内部，主要是CO气体，并且这些气体在炉内燃烧成为CO<sub>2</sub>而使热效率提高。但困难是如何把这些巨大的热量转移到金属熔池中去，同时还要保护炉衬。如在Kaldo或Rotor的转炉中是通过炉子本身的迴轉完成热量的轉移，但在頂吹式的氧气转炉中則問題更加复杂。

为了解决这个问题，鋼鐵研究所曾作一次技术試驗。它包括通过第二个噴枪，噴射純氧中的悬浮矿粉（或預热产物）。第二个噴枪用CO燃烧，其粉状微粒吸收燃烧所放出的大部份热量。

因为这些試驗仅在試驗炉中实现，由于炉子容量小和試驗进行得慢，很难估計引起的重大热损失。但每次吹炼試驗前后都进行了不噴矿石的吹炼以作参考比較。

表2 在第二个氧气流中噴射铁矿粉

铁矿来源	阿尔及里亚的昆柴地区
含 Fe 量	52%
粒 度	100%~1 毫米
濃 度	9 公斤/正常压力下每立方米 O <sub>2</sub>
氧 气 流	
第二个噴枪	正常压力下 0.5 米 <sup>3</sup> /吨（铁水）
第一个噴枪	正常压力下 2.0 米 <sup>3</sup> /吨（铁水）

表2列示試驗之一的数据。可以看出在这个实验条件下，大約可能增加50%的矿石加入量。工业規模的試驗中也証实了这个数值，它还可以提供这个技术对影响炉衬寿命的資料。由于某些铁矿石类型的影响，仍然需要注意。

## 含碳量的連續記錄

自动化炼钢方法是引人注目的迅速发展的项目，关于这方面的問題可以从許多已經發表的論文中得到启发。但是在实现自动化之前，必需收集充分数量的有关过程中主要控制因素的資料。对碱性氧气转炉，有些資料是易于获得的，例如氧气流、噴枪高度、裝料重量、铁水的温度、吹炼时间，和出鋼周期。但是并沒有考慮另外一些重要的因素，或者沒有足够地了解为了向自动化迈进一步所应有的措施。这些大量未知因素之一的实例是轉炉在吹炼时液相的成分和温度。为了这个目的，鋼鐵研究所曾描述，当吹炼时对熔池温度的連續記錄进行一系列試驗。这方法包括通过轉炉爐底的一个孔，由鋼鐵研究所設計的倍色光学高温計觀察金属熔池的溫度。这套仪器在試驗工厂中正在进一步的試驗。

同时，鋼鐵研究所还組織一批人发展一项新技术，它能提供熔池的碳含量和吹炼时降碳率的数据。

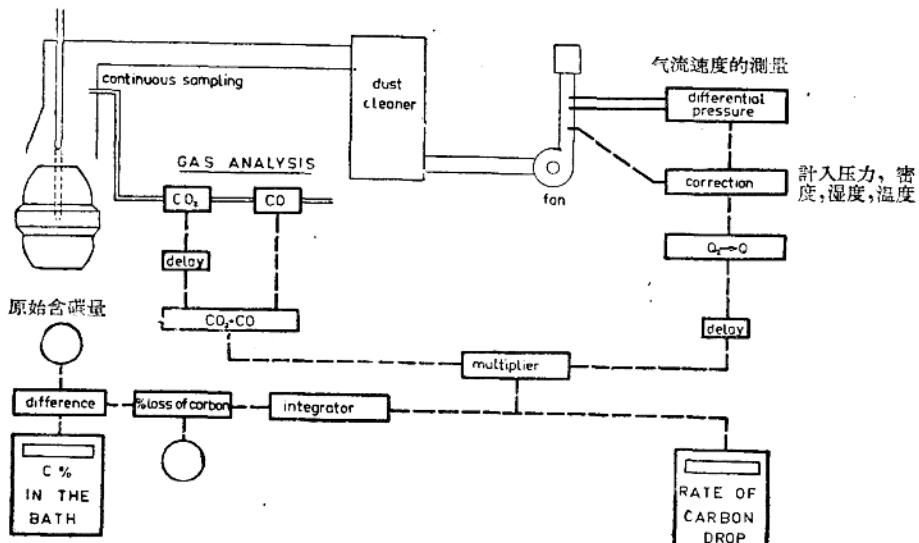


图4 碱性氧气转炉碳含量的連續測量法

(图註: continuous sampling—連續取样。 dust cleaner—除尘器。 GAS ANALYSIS—气体分析。 delay—延滞。 difference—差数。 IN THE BATH—在熔池中。 %loss of carbon—碳的损失%。 integrator—积分器。 fan—风机。 multiplier—放大。 differential pressure—差动压力。 correction—調整。 delay—延滞。 RATE OF CARBON DROP—降碳速度。)

这方法的原理如下：所有碱性氧气轉炉都裝置清洗气体系統，因此由已知鐵水的碳含量，廢鋼重量和鐵水重量，气体分析，和氣流速度，就有可能得到吹炼时熔池碳含量的連續記錄。从爐內气体的数据，按气体流量对吹炼时间的积分，就可以直接計算碳分的下降，以及可与原始的碳含量相比較。試驗工厂設計的裝置見圖4。

碳分的平衡應該在系統的实际情况下取得驗証。因此气体取样装置及其分析器應該尽可能靠近收集气体的烟罩，而所放的地位必須在假定烟气組成中是均匀的一点。取带有灰尘的热廢气試样是一項特种工艺。为了保証可靠性，虽然是清洁的有效試样，耽誤時間少，反应滯延時間极短，也必須特別謹慎。在这裝置中用紅外綫分析器測定 CO 和  $\text{CO}_2$ 。刻度讀数由 0~100%，因为收集未燃燒的烟气是在試驗工厂轉炉的鼻尖部位。但是这方法亦可应用于傳統的烟罩集气系統中收集具有 CO 燃燒的烟气。

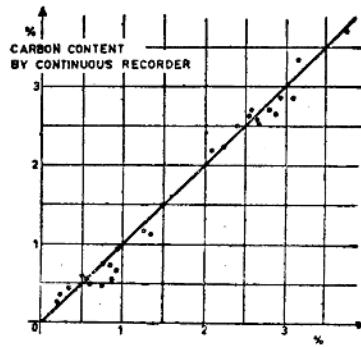
測量重量流速裝置是不重要的，因为在整個清洗烟气管路中其气体流速保持常数。因此可在烟气清洗后測定气体流速。但是需要在分析中考慮附加的調整項目，如溫度、壓力、和烟气中的湿度。

将所有这些数据应立即供应到電子設備中去，供应过程将延滞某些测量反应，因此要調整測量元件的滞后時間。例如直接讀得降碳率和积分后，就可以得到从吹炼开始系統中所失去的碳量。以电子計算机对残余碳量与熔池中析出碳量的曲綫进行比較，因此表示出在任何時間熔池中的含碳量。

在試驗工厂中这项裝置已經操作了几个月。我們可以从連續記錄和由化学分析所得的数据，比較其含碳量。图5示其中一个試驗历程的結果。可以看到这些数值的一致性是令人满意的。有些点略微偏离理想直綫，但在当时并未包括所有的調整項目。因此我們可以設想加入这些調整項目时應該使偏差程度更小些。

但是即使在現在，这裝置給予了足够精确的資料，當已知熔池已經到达一定的含碳範圍內时，它可以执行停止中間排渣的吹炼。在降碳过程中用留碳法生产鋼的例子，証明了炉渣控制是具有肯定的优越性。

我們曾对所有影响降碳的各种因素进行了系統



化学分析法的碳含量

图5 熔池的碳量分析連續記錄与化学分析的比較  
(图注: CARBON CONTENT BY CONTINUOUS RECORDER—連續記錄器的碳含量。)

性的研究，因为当吹炼高磷鐵水时它起惊人的变化。其中有些变化是和操作条件有关，例如噴枪高度，氧气流量，和石灰浓度，这些条件对炉渣-金属界面的反应是有影响的。

关于未燃燒气体的回收裝置在鋼鐵研究所試驗工厂中已經进行了試驗。但如气体在轉炉的鼻尖部位燃燒时，也可以在工业規模的生产上得到相同的測量和結果。气体收集裝置的設計，必須先考慮这种計算，并使沒有显著烟气损失。这种工业規模裝置的試驗已列入計劃，不久可以开始。

## 結論

在碱性氧气轉炉中精炼的时间要比其他傳統方法所需的时间为短，同时随着过程而进行取样和測溫的方法也沒有相同的可能性。就这个過程的控制而論，尚有待于作重要的改进。

OLP 法所发展的噴射石灰粉末，对向熔池中加入石灰是一个极可变通的方法。在降碳过程中用留碳法生产鋼的例子，証明了炉渣控制是具有肯定的优越性。

精炼时以熔池含碳量連續記錄的方法，是能成为操作者非常有用的資料，并能順利地吹炼获得所需規格的鋼。

因此正在努力，使在碱性氧气过程中实现复合冶炼和控制精炼的条件。

## 参考文献

- [1] B. Trentini, L. Wahl, M. Allard: Désulfuration de la fonte par insufflation de poudre de chaux, Revue de Métallurgie, May, 1956, p.

- [2] B. Trentini, P. Vayssiére, D. Jorre, M. Gombert: Nouveau procédé d'amélioration de la soufflabilité au convertisseur Thomas, Revue De Métallurgie, Feb. 1957, p. 147.
- [3] B. Trentini, P. Vayssiére, R. Alleyrac, J. Legrandjacques: Insufflations de produits pulvérulents dans le vent du convertisseur, Revue De Métallurgie, Jan., 1959, p. 13.
- [4] J. Raguin, A. de Lavareille, R. Alleyrac, B. Trentini: Résultats de carburation au four électrique par insufflation de poudres, Circulaire D'Information Technique du Centre de Documentation de la Sidérurgie(France), Jan. 1961, p. 197.
- [5] J. Raguin; Recarburation par insufflation de poudres, Synthèse des résultats obtenus à l'IRSID, Revue De Métallurgie, Feb. 1962, p. 93.
- [6] L. Septier, R. Dessain, P. Karinth, J. Raguin: Contribution à l'étude de l'élaboration de charges sous fonte au four Martin, Revue De Métallurgie, July 1961, vol. 58, p. 557.
- [7] K. H. Bauer: Résultats d'exploitation du procédé OLP pour l'affinage de fontes Thomas, Circulaire d'Information Technique du Centre de Documentation de la Sidérurgie (France). Feb. 1962, p. 413.
- [8] K. H. Bauer: Paper presented at the Fall Meeting of the Metallurgical Society, Detroit, Oct. 1961, to be published by Interscience Publishers, div. of John Wiley & Sons, Inc.
- [9] J. Français: Installation OLP d'Usinor Denain, Circulaire d'Information Technique du Centre de Documentation de la Sidérurgie (France), Feb. 1962, p. 405.
- [10] M. Allard, G. Namy: Récupération sans combustion des gaz provenant d'affinage à l'oxygène Pur-Procédé C. A. F. L. et IRSID, Revue De Métallurgie, Mar. 1960, p. 207.
- [11] M. Allard, G. Namy: Collecting Unburnt Gases From Oxygen Converters, Journal of Metals, vol. 13, June. 1961, p. 421.

叶裕中譯 顧德驥校

譯自《Journal of Metals》14: 579~583(1962)

(上接 5 第頁)

- Dilute Liquid Solution Fe-Si-O Trans. AIME, vol. 221, Dec. 1961, pp. 1277~1278.
- [11] A. J. Chipman and D. Dutilloy: Activity of Oxygen in Liquid Iron-Phosphorus Alloys, Trans. AIME vol. 218, June 1960, pp. 428~430.
- [12] J. Chipman and J. F. Elliot: Physical Chemistry of Liquid Steel, Chapter 16 of Electric Furnace Steelmaking, (In press)
- [13] A. Summary of Comparative Properties of Air-Melted and Vacuum-Melted Steels and Superalloys. DIMC Report 128, Mar. 28, 1960.
- [14] H. R. Larson and F. B. Herlihy: Development of Low Alloy Steel Components Suitable for High Strength Steel Casting. Trans. of American Foundryman's Society, vol. 67, 1959, pp. 716~731.
- [15] S. Z. Uram, M. C. Flemmings, and H. F. Taylor: High Strength Cast Steel Structure and Microporosity Effect on Mechanical Properties. Modern Castings, vol. 38, July 1960, pp. 61~74.
- [16] M. C. Flemmings, R. V. Barone, S. Z. Uram, and H. F. Taylor: Solidification of Steel Castings and Ingots, Modern Castings, vol. 40, Sept. 1961, pp. 82~95.
- [17] H. J. Henning and F. W. Boulger: High Strength Steel forgings, DIMC Report 143, January 5 1961.
- [18] J. I. Fisher and J. P. Sheehan: The Effect of Metallurgical Variables on the Fatigue Properties of AISI 4340 Steel Heat treated in the tensile strength range 260,000~310,000 psi. WADC Technical Report 58~289, Feb. 1959.
- [19] H. J. Huček, A. R. Eisen, and A. M. Hall: Evolution of Ultra-High-Strength Hardenable Steels for Solid Propellant Rocket-Motor Cases, DIMC Report 154, May 25 1961.
- [20] W. E. Schwart: Experimental Results with Hollow Electrodes in Electric Steel Furnaces. Iron and Steel Engineer, vol. 34, June 1957, pp. 84~91.

張慕熊譯 蔣承蔭校

譯自《Journal of Metals》14, 12: 907~911 (1962)

### 3. 鋼的 D-H 真空處理法

#### 提 要

已經建成最大的 D-H 真空裝置，目前正在正常地生產碳素鋼和合金鋼（平爐和電爐煉出的）。這一進展的報道指出，採用這種裝置進行鋼水真空處理的效果是很好的；鋼的純度較高，所有各爐鋼水的性質更為一致。預期未來試驗的結果將找到各種特殊處理方法，每一處理方法適用於某一個鋼種所要求的性質。

美國培頓鋼公司的煉鋼工作者所採用的 D-H 法，勝過了這一方法的創始人 Dortmund-Härder 的工作效果。鋼不僅經過脫氣，還被合金化（在無氧的條件下）和均勻化。而且已能在生產條件下進行處理鋼水量達 165 噸的一爐鋼了。

如圖 1 所示，這種方法是採用底部有密封注口的電熱真空室。操作時注口插入盛鋼桶內。當密封物融掉時，大氣壓力迫使鋼水進入已抽空的室內。然後，真空室便提升和下降約 30 次，而注口仍沒入

於盛鋼桶內鋼水中。在每一循環期內，有一批鋼水抽到真空室內進行脫氣，每批 30 噸。當整個盛鋼桶內的鋼水處理完畢之後，在真空下加入合金並將鋼水攪和。整個操作進行 10 ~ 15 分鐘，視一爐的鋼水量多少而定。

#### 某些操作詳情

注口中的金屬高度超過盛鋼桶中的金屬高度約 60 吋，而室中鋼液的深度（在 300 微米真空之下）取決於注口插入盛鋼桶內的深度。真空室在注口頂部以上數吋處的最大內徑約 12 呎，因此，30 噸鋼水的熔池深度很少超過 15 吋。

因為注口每秒鐘移動約 2 吋，一個完整操作周期（下降 20 吋，提升 20 吋）約需 20 秒鐘。當注口下降時，鋼液以每秒鐘約 10 呎的速度向上流入室內，而且鋼水噴出注口頂部高达 3 呎，而後才向四周落下，除這種強烈攪動外還有幾乎是爆炸性的起泡作用，這是由於含氣體的鋼水一進入真空室就沸騰所致。攪動和起泡兩種作用的結合，使鋼液產生猛烈起泡和飛濺，脫氣達最高峰時鋼水几乎占滿了真空室的所有空間。這種強烈的攪拌作用使脫氣效果大為提高。溶解於鋼中的碳和氫之間的反應也有助於這種作用：它們是在降壓下形成一氧化碳的。

為了使已脫氣的鋼水返回到盛鋼桶內，將真空室提升約 20 吋並保持其真空，鋼水便通過注口朝着盛鋼桶底部涌下。真空室的注口再插到盛鋼桶更深的地方，使靠近表面的鋼水（主要是未脫氣的）能進入注口進行脫氣。其間用石墨棒加熱真空室，以保證鋼水具有必要的流動性。圖 2 所示是按上述順次進行的主要循環階段。

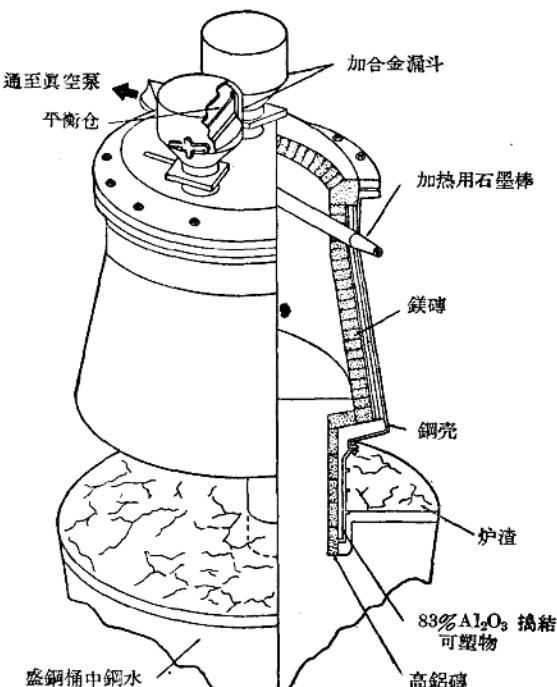
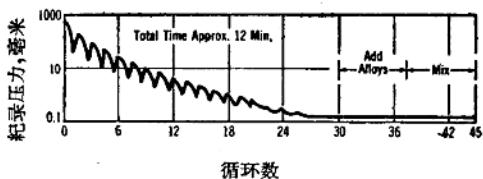


圖 1 真空室簡圖

電熱石墨棒供給補充熱源，使鋼水溫度保持為  $2,800^{\circ}\text{F}$  左右，這是保證整個處理期間鋼水具有良好的流動性所必需的溫度。在一爐鋼水脫氣之後，從漏斗加入合金；因為幾乎沒有氧存在，因此回收率很高。循環操作持續到合金在鋼水中完全混合為止。



(图注: Total Time Approx. 12Min—总時間接近12分。 Add Alloys—加合金。 Mix—混合。)

### 加合金元素

大約在30次循环之后，脱气已基本完成，起泡作用平息。但是由于真空室忽上忽下抽气而产生的搅动和当初一样剧烈。因为这种搅动作用更有利于合金化，所以加入合金可以在以下的几个操作循环中进行。合金可以从5个漏斗中的任一个分批地在控制下加入室内，其中四个漏斗各有一个平衡仓。漏斗的容量为1,500~12,000磅，平衡仓容量为75~600磅。所选择的这些漏斗与平衡仓的大小和数量是考虑到能极正确地控制其加入的重量。因为这些漏斗是和真空室主体一起抽空的，因此铁合金、铝、石灰、氧化铁、碳以及其他材料可以在真空处理期间加入。

加入合金的时间要控制在使添加物恰好倾卸到钢水喷入真空室的顶部，这样，它们就可能使全部钢水都已进入真空室之后溶解。然后，提起真空室——脱气后，含有合金的金属便流入盛钢桶，并与早先已脱气的钢水混合。通常对于所要求的添加物来说，6~8个操作循环就够了，但是为了使它们在整个盛钢桶内充分而均匀地混合，还需要额外再进行5~6个操作循环。

### 设备的特点

真空室所用的耐火材料应慎重选择使能经受高温和耐侵蚀。真空室的顶和壁用厚9吋的耐火镁砖砌成。镁砖的外面有3吋耐 $3,000^{\circ}\text{F}$ 隔热层，3吋耐 $2,600^{\circ}\text{F}$ 隔热层，以及与真空室外壳相接触的2吋低温隔热层。真空室的底部衬以1吋耐火镁砖，其外层到炉壳之间按设计的外形填以4吋的铬捣结混合物，真空室的注口(长75吋，内径25吋)衬以90%的高密度铝砖，其外是含83%氧化铝的捣结塑性混合物。

### 经过脱气的 AISI 4340 钢的横向机械性能

位 置	抗 拉 强 度	屈 服 强 度 (0.2% 残余)	2 吨 的 伸长率	断面收 缩率
第 四 个 钢 锭				
头部	265,600 磅/吋 <sup>2</sup>	221,900 磅/吋 <sup>2</sup>	6.0%	23.9%
中部	266,100 磅/吋 <sup>2</sup>	221,000 磅/吋 <sup>2</sup>	6.9%	23.9%
底部	263,600 磅/吋 <sup>2</sup>	219,200 磅/吋 <sup>2</sup>	7.8%	18.9%
第十二个 钢 锭				
头部	267,600 磅/吋 <sup>2</sup>	221,900 磅/吋 <sup>2</sup>	6.0%	20.0%
中部	267,100 磅/吋 <sup>2</sup>	226,600 磅/吋 <sup>2</sup>	7.3%	23.7%
底部	264,100 磅/吋 <sup>2</sup>	227,700 磅/吋 <sup>2</sup>	6.8%	23.5%

真空抽气系统是将真空室抽成真空和排除气体杂质。蒸汽喷射器系统由串联的五级组成，此外还有一个与最高压力级相并联的预抽泵。抽气的能力在500微米时为130,000呎<sup>3</sup>/分空气。剩余压力为60微米。

真空室内部加热系统为一根直径4吋、长9呎的石墨棒。石墨棒被当作一个电阻加热元件使用(输入加热能力为750千瓦)，使真空室内部的耐火内衬在处理之前加热到钢水的温度，在脱气期间也可以使钢水的温度保持在 $2,800^{\circ}\text{F}$ 左右。这个加热棒也可以用来调整最适宜浇铸的最终温度。

由3台75马力的电动机带动液压系统而使真空室升降，以控制脱气装置中钢水的深度。在处理一炉典型的平炉钢时，此系统需要在12分钟内使重30吨的真空室完成45个操作循环。每一操作循环须提升2呎并下降2呎。

除了上述系统和控制外，脱气装置还设有一套完整的仪表以便指示和记录室内的压力、第一级压力和流量、真空室的移动、室内钢水的重量、器壁温度、钢水温度、排出气体的成份、输入的热量和定时(加合金等)。

### 操作方法是可以变化的

虽然这一装置的基本操作程序可能非常简单，但由于装设了很多控制设备就可允许广泛采用各种不同的处理方法。至今，我们已发展了对很多产品有利的标准方法，但是可能采用的许多不同的操作方法则尚待进一步加以探索。

我们在已拟定的各种操作方法中可以举出一个例子：在低氧的条件下把易于氧化的材料全部加入钢水中，有助于阻止非金属夹杂物的形成。采用另一种工艺方法时是使非金属夹杂物，处于有利于分