

基本館藏  
264706

# 铸铁管式热风炉

劉志超 王宗仁

石光伟 編



61

44

冶金工业出版社

# 鑄鐵管式熱風爐

冶金工業出版社

本書扼要地敘述了鑄鐵管式熱風爐的構造、操作以及鑄鐵管化學成份的選擇。此外，書中還簡單介紹了管式熱風爐計算中所應用的原理，並列有計算舉例。可供煉鐵技術人員及熱風爐工人參考。

本書由鋼鐵工業研究院煉鐵室 刘志超、王宗仁、石光伟同志編寫。

## 鑄鐵管式熱風爐

冶金工业出版社出版

《北京市新市口甲45號》

北京市新市口新業書畫社印行

冶金工业出版社印刷厂印·新华书店发行

—— ——  
1960年1月 第一版

1960年1月北京第一次印刷

印數 3,020 冊

開本850×1168·1/32·92,000字·印張3· $\frac{22}{32}$

统一书号16062·1998 定价 0.49 元

## 前　　言

在党和毛主席的领导下，我国社会主义建設正在飞跃地向前发展。鋼鐵工业有了极大的跃进。炼鐵生产亦得到了很大的发展，在大跃进的1958年中，各地兴建了数以万計的小高爐，这些小高爐一般都是使用管式热风爐来得到热风的。根据文献記載，使用这种热风爐，一般风溫仅能維持300~450°C左右。但在全民大搞鋼鐵的运动中，湖南攸县等地大胆的改进了管式热风爐的燃烧情况及爐子結構，使热风溫度一跃升至700°C。今年小高爐會議上也作出決議推广这一先进經驗，作为降低焦比提高生铁質量及增产的主要措施之一。但有的厂还未能很好掌握这一先进經驗的本質，所以也未能收到应有的效果。一些工厂的同志們对管式热风爐应如何正确操作（特別是多咀燃烧以后），对鑄鐵管的成份应如何选择，以及对有关一些計算問題感到困难。本書收集了一些有关热风爐的实际資料，并对采用多咀燃烧后热风爐相應的改造部份作了說明。此外，本書还对有关管式热风爐內鑄鐵管化學成份的选择及一些必要的理論計算作了較系統的敘述。但由于編者受到水平的限制及编写時間的偷促，書中缺点及不妥之处是不可避免的。希望同志們提出指正批評。

編　　者

# 目 录

## 前言

第一章 緒論	1
第二章 管式热风爐的构造及操作	3
第一节 管式热风爐的发展及在我国使用的情况	3
第二节 一般管式热风爐(即多嘴燃烧前情况)	5
第三节 多嘴燃烧后的管式热风爐操作	8
第四节 鑄鐵管在热风爐中的排列	13
第五节 鑄鐵管管口的銲接	20
第六节 烘爐及烘爐曲線的制訂	26
第七节 管式热风爐的技术改造及多嘴燃烧中的一些問題	29
第三章 鑄鐵管化学成份的选择	38
第一节 生鐵在高温下的性能(氧化、体积变化等)及鑄鐵管 化学成份的确定	38
第二节 用耐热合金生鐵制造鑄鐵管以进一步提高风溫	46
第四章 管式热风爐計算中所应用的原理	51
第一节 气体燃料的燃烧計算	51
第二节 气体流动原理和气体流动时的压头損失	64
第三节 传热原理和换热器(管式热风爐)的形式与計算公式	77
第五章 管式热风爐的計算举例	105

## 第一章 緒論

炼鐵工作者都很清楚的知道，高爐使用热风炼鐵是降低焦比提高質量的主要和有效的措施之一。根据多年的經驗数据分析，热风溫度在500°C以下每提高风溫100°C，則炼一吨鐵所用焦炭量就減少10%，同时产量也可提高10%。风溫由500°C~700°C每提高风溫100°C，則炼一吨鐵所需要的焦炭量減少6%，产量提高6%。另外，由于提高了热风溫度高爐中的造渣制度也得到了改善，同时也增强了渣的脱硫能力。因而提高风溫也是改善生鐵質量的好办法。由此看来，在我們的數以万計的小高爐中，积极設法提高热风溫度是一举三得（降低焦比、提高产量、改善鐵的質量）的有效措施。

多年来（包括中国和外国）使用管式热风爐所得到的风溫一般为400°C~500°C，但58年在全民大搞鋼鐵的运动中，打破了一些保守思想，大闊技术革命，湖南攸县人民鐵厂首先改进了管式热风爐的燃烧方法，即由原来的少咀（只前面2~4个燃烧咀）变为多咀（在热风爐的两旁也加了咀）的燃烧方法，并相应地改进了操作，使热风溫度提高至700°C。接着河北省平山县第一鋼鐵厂也由于学习了这一先进經驗，使热风溫度也提高至700°C左右，并經常保持在650°C以上。其他各厂采用这一先进經驗后一般来講风溫都有所提高。但是也有些工厂还未掌握这一先进經驗的实质，所以有的厂并未收到应有的效果。也就是說管式热风爐采用了多咀燃烧后未能提高风溫至应有的水平。有些工厂只是把燃烧咀多安了几个，而对多咀燃烧后如何相应的改进管式热风爐的其它设备及操作，则未加以注意，因此收效不大。

根据目前条件来看，在小高爐上使用管式热风爐来取得热风还是比較經濟的和合理的。但是，目前所使用的热风爐內的鑄鐵管，一般都是由普通生鐵制成，且对鑄鐵管的成份不加控制，利

用一般的生鐵管提高風溫畢竟仍受到限制，因為若把爐膛溫度提高到 $1100\sim1200^{\circ}\text{C}$ ，則管壁溫度接近于生鐵的軟化溫度，所以若想再提高風溫至 $800^{\circ}\text{C}$ 以上就必須使用其他材料的鑄管才能滿足要求。一般使用耐熱生鐵作的熱風管比采用考伯式的熱風爐要經濟，這種耐熱生鐵即叫做高矽鑄鐵（ $5\sim6\%$  Si， $0.5\%$ 左右的Mg），在有條件的地區可以採用。

---

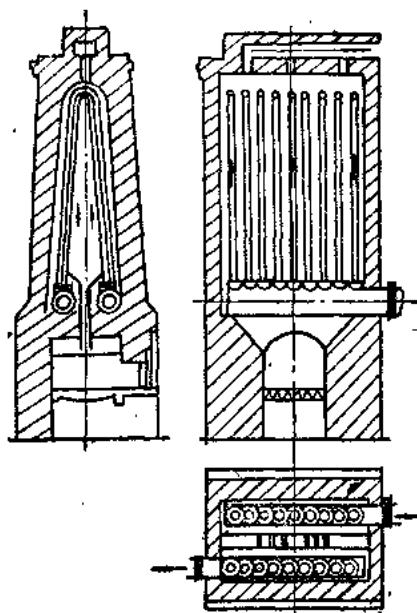
## 第二章 管式热风爐的构造及操作

### 第一節 管式热風爐的發展及在我國使用的情況

高爐中使用热风炼鐵的好处，早就被人們發現了。1928年詹姆士萊里松在英國建議的，并且专利是属于他一个人。1929年I.M. 沃波維奇肯定在彼切爾布爾格的亞力山大羅夫斯克工廠的木炭爐上采用过热风。由于那时技术水平很低，不知道利用高爐煤气燃烧，而只是利用固体燃料来加热鐵管或耐火砖格子，使冷风通过結構簡單的鐵管或耐火砖格子来得到热风的。那时所得到的热风溫度仅为 $130^{\circ}\text{C}$ 左右。但高爐上使用了热风后显著地收到了良好的效果。接着对热风爐的构造及如何設法取得更高的风溫

人們作了很多的努力。

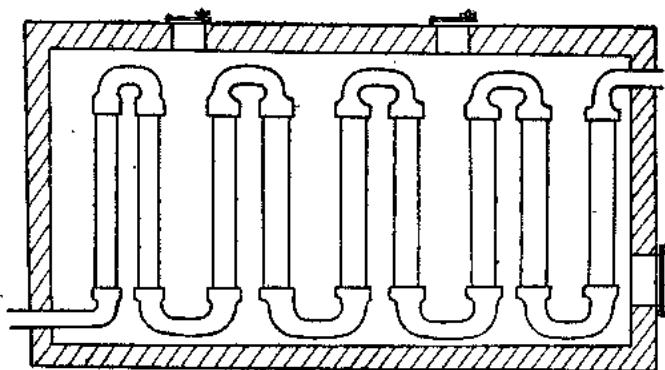
1930年出現了第一个管式热风爐，如图Ⅱ—1。这座热风爐內部是由鑄鐵管連接而成，鑄鐵管内部通入空氣，外部用煤气和固体燃料加热，使风溫可提至 $400^{\circ}\text{C}$ 左右。以后就在这个基础上进行改进。但当时受到技术水平的限制，在高爐上采用管式热风爐的时代风溫一般皆在 $400\sim450^{\circ}\text{C}$ 。在1857年由于不断改进的結果，热风爐的构造又出現了第一座用砖砌的圓形的內部砌有格子砖的热风爐，也就是考拍式



图Ⅱ—1 第一座管式热风爐

热风爐的前身。此后管式热风爐就被淘汰了。但是在冶金等工业中为了充分利用热量，人们利用烟道里的废气来加热空气或煤气的金属换热器得到了进一步的发展。到目前仍被广泛地采用着的有：整体换热器、辐射换热器、平滑钢管换热器等。在采用的材料上除普通生铁外还采用了耐热钢及耐热铸铁等以期达到更高风溫的目的。

我国在炼铁事业上有着悠久的历史，小高爐上也多是用管式热风爐来取得热风的，如四川、湖南等省利用管式热风爐来得到热风有着較长的历史，一般使用的管式热风爐如图Ⅱ—2。



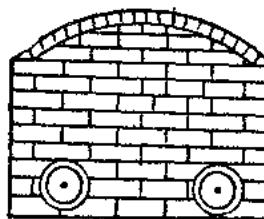
图Ⅱ—2 一般使用的管式热风爐略图

在58年党中央提出大中小企业同时并举的方針后，各地建立了許多的小高爐，它們大都是利用简单的，易建造的管式热风爐来达到取得热风的目的。在短短的一年中，管式热风爐无论在构造、操作上都有了較大的发展，特别是风溫上由多年使用管式热风爐的500°C以下风溫一跃而提至700°C左右，这一創举对管式热风爐的評价起了重大的作用。証明了用投資节省的、建設速度快的管式热风爐同样可以达到較高的风溫（700°C左右）。

## 第二節 一般管式热風爐（即多嘴燃燒前情況）

在管式热風爐中燃燒咀皆安在前端，煤气燃烧后由热风爐后端的烟道抽走，这样就形成了两个溫度区域，即靠近燃燒咀的一端溫度較高，而爐子中部及后部溫度較低，爐內顏色前面呈紅亮色，后面呈暗紅色。这样一来冷风从爐子后部的鐵管中进来后流向前端，在同样的換熱面積的情况下，风在高溫区所停留的时间很短，就到高爐中去了。因此，风溫較低，一般在 $400^{\circ}\text{C} \sim 500^{\circ}\text{C}$ 范围。若想再提高风溫就必须将燃烧的煤气量增多，使前部溫度提高，但这样会使高溫区的管子易变形或烧坏。

一般管式热風爐燃燒咀的安装位置，見图（II-3）。



图II-3 爐前燒嘴位置

### I、热風爐的构造

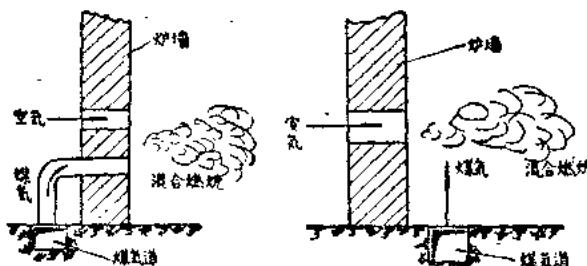
管式热風爐的基本构造是：用耐火砖或紅砖砌成方室形，室成长方形，其大小可視所負担的高爐容积而定，室内排列U形的鑄鐵管，鑄鐵管直径的大小亦根据在单位時間內所通过的风量而異。目前在 $55\text{米}^3$ 以下小高爐中，一般采用 $100 \sim 200$ 毫米直径的鑄鐵管。热風爐的烟道一般放在后面，但目前也有放在中間的。冷风从热風爐后部的冷风管通入爐內的热风支管中。冷风通过相连的U形管，即到爐前的热风总管汇合而成了热风。为了加固爐外壳，通常用角鋼包角、槽鋼加框、圓鋼螺絲連接。热風爐的拱頂角度在结构上是很重要一环，一般在有槽鋼等加固时拱頂可以

平些，若沒有槽鋼等加固，而是用砖塊砌筑時則可將拱角放大，以防倒塌。拱角愈大，則對煤气的熱能利用愈差。

## Ⅰ、燃烧嘴的构造

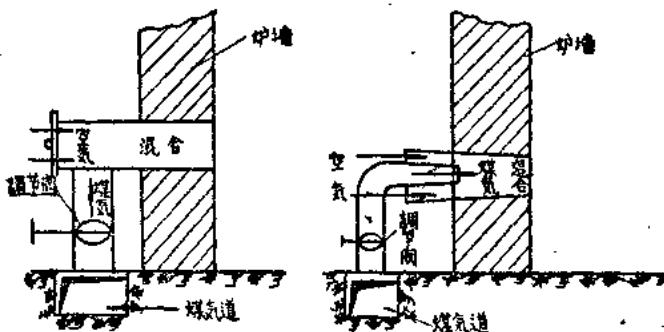
燃烧咀的构造一般目前应用的有二种：一种称简易式燃烧咀，一种称双筒式燃烧咀。

1. 简易式燃烧咀：这种烧咀（图Ⅰ—4）之所以称简易式的，就是因为它的构造非常简单，其特点是煤气与空气分开进入热风炉内，且烧咀就在爐墙上打个洞，使煤气管进入爐內即可。也可以安一閘板調節煤气。



图Ⅰ—4 简易式燃烧嘴示意图

2. 双筒式烧咀：这种烧咀（图Ⅰ—5）一般系用钢板制成。空气和煤气在烧咀內混合后进入爐內。还裝有煤气調節閥（閘板式）及調節空气閥（称眼鏡閥）。



图Ⅰ—5 双筒式燃烧嘴示意图

## 一、高爐容积、风机与热风爐的配合

在小高爐生产中热风爐配合的适当，则风溫可以提高；否则就会受到影响。在一般生产中28米<sup>3</sup>以下的小高爐，一般都用一个热风爐送风，一个备用。对于28~55米<sup>3</sup>高爐，如果用一个热风爐送风，则需热风爐太大，建筑和操作都不方便，所以一般一个高爐皆用二个热风爐送风，一个备用。或二个高爐共用5个热风爐。其一般高爐容积与管式热风爐的性能如表Ⅰ—1，Ⅰ—2所示。

表Ⅰ—1

项 目	高 爐 有 效 容 积 (米 <sup>3</sup> )					
	6.5	8	13	15	28	55
热风爐个数 用3个	2个高爐 用3个	2个高爐 用3个	2个	1爐用1个	同时用 2个	2个高爐用 5个(或1 个用3个)
每爐热风爐加热面積 (米 <sup>2</sup> )	42	45	51	68	70	108
风机能力 (米 <sup>3</sup> /分)	25	42	42 (84)	两个42并联 (或用1个 84)	2×84=	200
单位风量之加热面積 (米 <sup>2</sup> /米 <sup>3</sup> )	2.1	1.3	0.77 (1.21)	1.16 (1.02)	1.19 (2.09)	1.35
每米 <sup>3</sup> 高爐容积之加 热面積(米 <sup>2</sup> /米 <sup>3</sup> )	9.7	8.47	7.85	9.07 110	5	4.95~5.9
热风管内径 (毫米)	100	100	100	250	110	110
管壁厚度 (毫米)	15~20	20	15~20	20	20	20

〔注〕入爐风量按风机风量80%計算。并車后打七折計算。

括号內数字为原設計指數。

表 II-2

一些較好的管式热风爐的一些数据（风溫經常保持650°C左右）

厂子名称	攸县	平山	利民	邵东
高爐有效容积(米 <sup>3</sup> )	33	6.5	7	27.5
用热风爐个数	2座	二个高爐用 3个	2座替换	共三座替换使用
每座热风爐的加热面积 (米 <sup>2</sup> )	116(立式) 121(臥式)	42 50	54	81
风机能力(米 <sup>3</sup> /分)	两个42米 <sup>3</sup> / 分风机并联	25	38~40	两个42米 <sup>3</sup> /分风机并 联使用,原設計并联后 为75米 <sup>3</sup> /分
单位风量之加热面积 (米 <sup>2</sup> /米 <sup>3</sup> )	1.93(立式) 2.07(臥式)	2.1 1.28 (50)	1.39 (54)	1.35 (接60)
热风管内径(毫米)	140	100	140	8.83
管壁厚度(毫米)	25	20~15	20~25	
每M <sup>3</sup> 高爐容积加热面 积(米 <sup>2</sup> /米 <sup>3</sup> )	7.27	9.7	14.9	

### 第三節 多嘴燃燒后的管式热風爐操作

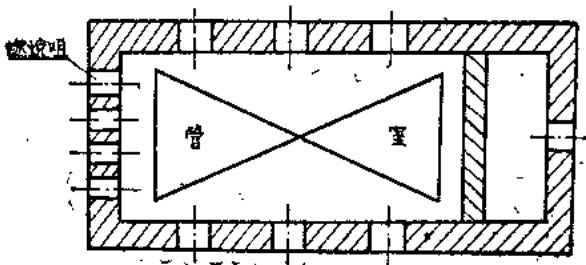
管式热风爐在湖南攸县铁厂职工們敢想敢干的风格下采取了多咀燃烧,使热风溫度由原来的400°~500°C提高到700°C以上,这是一个很大的成績。其他工厂在很好学习了这一先进經驗也得到了很好的效果。下面是作者根据一些工厂的經驗总结的多咀燃烧的一些技术措施。

#### I、分段、低位置安装多烧嘴

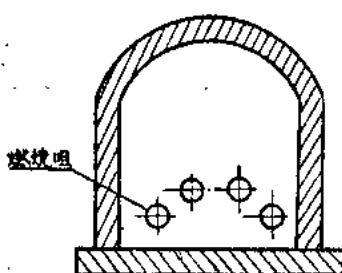
前面已經談过管式热风爐通常燃烧咀的排列只局限在前端,冷空气与热风爐內的火焰呈逆流式,使空气逐渐加热,因此烧咀的数量过去只有前端的2~4个,这样前端燃烧室溫度很高,烧得通紅,而热风爐中部与后部的溫度却很低,因此在热风爐后部低温区热交换效率很差,而在爐的前端高温区风的停留时间又短,所

以风温很难提高。

湖南攸县铁厂对管式热风炉进行了革新，首先实行分段的安装多烧咀，除原来的前端有烧咀外，并在爐墙两侧也分段的安装了燃烧咀，由原来的四个增加至十二个（如图Ⅱ—6，图Ⅱ—7）。



图Ⅱ—6



图Ⅱ—7

燃烧咀的数目应根据高爐大小和热风爐长度的不同，可进行計算加以安装。多咀燃烧后烧咀的計算可根据每个高爐在每小时产生的煤气量，再根据热风爐在每小时燃烧的煤气量（一般为50~80%），加以简单的計算，就可以初步确定燃烧咀的大小和数量。

$$V = A \cdot W$$

式中  $V$ ——表示煤气单位时间的流量，米<sup>3</sup>/秒；

$A$ ——煤气进口的截面积，毫米；

$W$ ——煤气速度，一般为5~10米/秒。

由  $A$  值即可求出烧咀煤气进口的直径。

燃烧咀空气进口的大小系根据单位时间煤气燃烧率和空气过剩系数来确定，空气过剩系数一般采用1~1.2較为合适。

安装燃烧咀时应分段设置，即在热风炉的侧面隔一定距离安装，每个烧咀間的距离約为1.5~2米即可，最后的烧咀不应太靠后，一般两侧最后一个烧咀可距后隔墙2.5米左右，否则这里燃烧的废气会很容易被烟囱抽走，不起作用。

根据一些实例前墙的烧咀可排成弓形，中間較低些为好，如图Ⅱ—8。

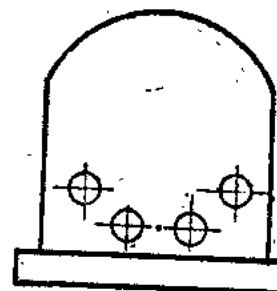
安装烧咀的位置应低于500毫米，将烧咀安放位置降低是充分地利用热能的措施，因为烧咀安放位置太高，势必会使煤气燃烧后产生的大量热废气在热风管上部和管子上部的空间加热，因而造成爐頂溫度很高，管子上部溫度也高，而管子的下半部却没有很好的被加热。改位低位置安装后可以解决了这个缺点，这就克服了管子上紅下暗加热不均匀的現象。但应当注意烧咀的安装，不得正对管子而且离得太近，以避免直吹烧坏管子，这样情况在实际中不注意是会經常发生的。

### Ⅰ、合理的配合空气量，調节煤气燃烧

合理的調节煤气与空气的配合比例，使煤气发出最高的发热量，是充分加热管壁和提高热风温度的先决条件，要想达到热风爐的合理燃烧，必須符合下列要求：

1. 单位時間內燃烧的煤气量应适合于所需要的最大量。
2. 煤气应达到合理的較完全燃烧。
3. 热损失少。

这就是說，要使煤气与空气合理配合达到所謂煤气的完全燃烧，发出最高热值，就必须供給煤气足够但并不过剩的空气。要达到这一目的除改进设备提高煤气量外，更主要的是改善热风爐的操作，建立正确的操作制度。在目前设备簡陋、缺乏仪表計器



图Ⅱ—8 燃烧嘴排列示意图

的小高爐上做到上述要求是困难的，而在很多情况下只得凭經驗和肉眼的觀察。根据一些好的操作經驗，一般認為煤气燃烧后得出的火焰顏色以浅黃微帶些蓝色，爐內清晰明亮，管壁为橘紅色最佳，根据湖南攸县鐵厂的数据达到这种燃烧情况燃烧咀前端溫度一般为 $1000^{\circ}\sim 1200^{\circ}\text{C}$ ，管壁为 $850^{\circ}\sim 950^{\circ}\text{C}$ 。目前，在煤气与空气量的配合調節上常常是采取同时調節煤气与空气的方法，該法的缺点是不易达到合理配合，致使操作复杂不易掌握。一般認為固定煤气量調節空气量为最好，因为对每个高爐來說在爐况順行的情况下，单位時間內产生的煤气量大致相同，且在成分上变动不大，进入热风爐燃烧的量在烟道与烟道抽吸力正常情况下（指沒有內外在原因，如灰尘堵塞等現象），也基本上是不变的，并且易于控制爐內呈还原焰，以防管壁受氧化。同时，若再調節煤气就意味着热风爐在单位時間內燃烧煤气量的变化，这无疑就不能保証热风爐在单位時間內燃烧最大的煤气量的要求。因此看来，固定煤气量調節空气量的方法为好。

各个高爐在煤气管道上应安装有煤气流量計和翻板式煤气調節閥，有条件时可在每个燃烧咀处裝置煤气調節閥，这在多咀燃烧上是很需要的。因为控制前面烧咀的煤气流量可相应地增加側面烧咀煤气的流量，这就促使各烧咀煤气量均匀，同时在燃烧咀上还应安装扇形空气調節板（花板），用来調節进入烧咀的空气量。

此外，烟囱的抽力是增加废气流动速度，促使爐內燃烧旺盛，提高风溫的重要条件之一。目前很多管式热风爐使用多咀燃烧后，沒有相应的解决烟囱的抽力与烟道截面的問題，致使爐內因燃烧的煤气量大大增加，同时产生的废气量也增加，发现烟囱的抽力不能滿足要求。一般爐內每燃烧 $1\text{米}^3$ 的煤气可产生 $1.5\sim 1.8\text{米}^3$ 的废气。在实际生产中也經常发现多咀燃烧后用的煤气多了，相应的产生的废气量也多了，烟囱的抽力则显然不够，废气流速很慢使得热风爐发生煤气不燃或煤气火焰从烧咀倒流出等現

象，影响了爐內管子的預热和风溫的提高。所以，随着多咀燃烧的推行必须相应增加烟囱的高度和烟道的断面积。例如湖南攸县铁厂把原設計15米高烟囱提高至22米，烟道长度由原来的7米增至27米，烟道断面积比原来也扩大了 $0.2\text{米}^2$ ，同时在热风爐的后墙上也加开了几个小排气孔，因此使得废气的流通大大加强了。

河北平山县第一鐵厂烟囱高度为23米供两个6.5米 $^3$ 的小高爐使用（一般6.5米 $^3$ 高爐所使用的烟囱是12米）。在主烟道口上部又加开了一个 $500 \times 550$ 毫米的方孔与水平烟道接通。所以由这两个較好的管式热风爐的情况看来，多咀燃烧后增大烟囱抽力及扩大烟道断面积是提高热风溫度必要的技术措施之一。

关于詳細的計算将在第四章中詳細叙述。

### ■、清灰

从高爐排出的煤气随着它的流速夾带来較多的爐尘（焦，矿粉末，用石灰代替石灰石冶炼时更带有大量的石灰粉）。在大高爐上爐頂煤气的含尘量若用矿粉多的原料可达 $100\text{克}/\text{米}^3$ ，一般为 $10\sim40\text{克}/\text{米}^3$ ，在經過除尘后的淨煤气一般煤气中只含灰尘5%左右。在设备简单的小高爐上，一般只有一个喇叭筒形的重力除尘器，粗粒的灰尘可以被除掉，但是粒度很細的灰尘便被煤气带入热风爐，粘結附在热风管壁上，尤其是使用石灰炼铁而在除尘器未能相应的解决的情况下，經過数天后就形成了一层厚約5~15毫米的灰膜，对管壁起着隔热的作用，直接影响了管壁的吸热和传热，影响了热风溫度的提高。

現在小型高爐上使用管式热风爐一般应用 $10\sim15$ 天左右，风溫即下降很多，被迫換爐清灰检修，引起高爐入爐风溫的波动，給高爐行程和高爐操作带来了困难。

目前較好的清灰方法是不用停爐即可清灰的蒸汽清灰法，它是延长热风管使用期限及延长換爐期限和保持热风溫度的好办法。蒸汽清灰是用一个大約直径为 $3/4"$ 的钢管将前头堵死，在头的四周钻上許多小孔作为噴咀，并用橡皮胶管接通鍋爐房、鍋駛