

本邦平爐の構造研究並に日獨鹽基性平爐の比較

大石源治
石部功

ON THE CONSTRUCTION OF THE BASIC AND ACID OPEN HEARTH FURNACES IN JAPAN AND THE COMPARISON OF THE JAPANESE BASIC OPEN HEARTH FURNACES WITH THE GERMAN.

By Genji Ôishi, Kôgakushi and Isao Ishibe, Kôgakushi.

ABSTRACT.

A tabularised report on the dimensions and the operating conditions of the various Japanese open hearth furnaces (22 basic open hearth furnaces, 7 acid open hearth furnaces and a Talbot furnace) was published in vol. XIV, no. 3 of this journal (March 25, 1928). That report requires some corrections and some additional data which seem important and were not yet collected for that report. The authors were able to correct and supplement that report after having secured the necessary data from the steel works with which the above report was concerned.

Referring to the corrected and supplemented report the authors tried the statistical surveying of the construction and operation of the Japanese basic and acid open hearth furnaces. They also compared the construction and operation of the Japanese basic open hearth furnaces with those of the German. The data for the German basic open hearth furnaces were taken from the tabularised report of German basic open hearth furnaces published by Dr. H. Bansen (Stahl und Eisen, No. 14, 1925, Tables 14 to 18). Another statistical report of the Japanese open hearth furnaces was published about ten years ago by Dr. K. Tawara and Dr. T. Mishima in a metallurgical report of the Tôkiô Imperial University (1920). By means of this paper the authors compared the construction and operation of present Japanese basic open hearth furnaces with those ten years ago.

Published about

次

第1章 序論	26	第2節 爐床の長さ幅及び面積	68
第2章 鹽基性平爐に就て	29	第3節 噴出口	69
第1節 爐の種類及製鋼法	29	第4節 蓄熱室	69
第2節 爐床及爐内熔銅及熔滓	30	第5節 燃料消費量	69
第3節 燃燒室容積に就て	36	第6節 操業時間	69
第4節 噴出口及上昇道の寸法並に瓦斯及 空氣の熔滓面にあたる位置	38	第7節 爐の能力	70
第5節 蓄熱室に就て	49	第4章 本邦平爐新舊寸法比較	71
第6節 煙突	59	第5章 総括	71
第7節 爐各部の持続回数	61	本文中の表	
第8節 燃料消費量	61	第1表 裝入屑鐵割合	30
第9節 操業時間	63	第2表 爐床の長さ幅及び面積	31
第10節 爐の能力	64	第3表 熔銅及び熔滓面積	33
第11節 タルボット爐に就て	67	第4表 熔銅の深さ	34
第3章 酸性平爐に就て	68	第5表 燃燒室容積	37
第1節 序説	68	第6表 瓦斯が燃燒室を通過する時間	38
		第7表 瓦斯噴出口	39

第8表	空氣噴出口	39
第9表	噴出口面積(空氣/瓦斯)及び上昇道 對噴出口面積比	43
第10表	瓦斯及び空氣上昇道	46
第11表	噴出口に於ける瓦斯及び空氣の速度 及び夫等の湯面に接觸する位置	49
第12表	瓦斯蓄熱室	51
第13表	空氣蓄熱室	51
第14表	瓦斯蓄熱室格子積	53
第15表	空氣蓄熱室格子積	54
第16表	瓦斯及び空氣格子積に就て	55
第17表	煙 突	59
第18表	石炭消費量	61
第19表	操業時間	63
第20表	爐の能力	65
第21表	本邦及獨逸タルボット爐寸法比較表	67
第22表	本邦鹽基性平爐寸法新舊調査比較表	70
第23表	本邦及び獨逸鹽基性平爐比較表	72

(注意) 前掲各表は凡て鹽基性平爐に關するものとす。

附 表

本誌昭和3年3月記載本邦平爐寸法表に無き項目に就き關係工場よりの報告。

訂正表

本誌昭和3年3月記載(及び同年4月の訂正表を含む)本邦平爐寸法表の訂正

圖 面

第1圖	爐床の長さと幅との比と裝入量との關係	32
第2圖	裝入量適當爐床面積と裝入量との關係	32
第3圖	熔鋼の深さ(最深部)と裝入量との關係	35
第4圖	裝入量適當瓦斯噴出口面積と裝入量との關係	41
第5圖	裝入量適當空氣噴出口面積と裝入量との關係	42
第6圖	噴出口面積比(空氣/瓦斯)と裝入量との關係	45
第7圖	爐床面積 1 平方米當格子積容積と裝入量との關係	57
第8圖	裝入量適當瓦斯及び空氣蓄熱格子積容積と裝入量との關係	57
第9圖	格子積容積比(空氣/瓦斯)と裝入量との關係	58
第10圖	1 時間當出銅量と裝入量との關係	66
第11圖	1 時間爐床 1 平方米當出銅量と裝入量との關係	66

(注意) 以上各圖は凡て鹽基性平爐に關す。

第 1 章 序 論

昭和3年3月發刊の本誌に昭和2年調査本邦鹽基性平爐及び酸性平爐寸法操業表が載つてゐる。之れは第1回製鋼研究部會參考資料として各平爐工場に照介して集めたものであるが、該表は只報告を其儘列記してあるだけで統計的のものではない。從つて之れを讀んで其要點を捕へるのに可成りの困難がある。又多少の誤報もあり且重要な事項で蒐集漏れもある。夫れで一昨年から昨年にかけて(約1ヶ年)東北帝國大學金屬工學科鐵冶金學講座で關係各工場に度々質問書を發し前記の誤報を正し尙記載漏れの重要な事項の或部分を補足し之れに基き色々の計算を行ひ平爐の成績及び爐形に就て秩序を立て調査した。其結果各平爐を裝入量によつて分類統計して之れを比較研究したのが本論文である。

尙大正14年發行 Stahl und Eisen (1925年489頁)に H. Bansen 氏が集めた獨逸鹽基性平爐寸法操業表が載つて居る。之れを本邦平爐と對照すると便利であるので獨逸平爐に就ても該表に基き本邦平爐同様の統計を行ひ、日獨鹽基性平爐を比較した(第2章)。

前記 Stahl und Eisen には酸性平爐は載つて居ない。

現今平爐鋼といへば鹽基性平爐鋼が其大部分を占めて居る。酸性平爐は主として鑄物鋼の一部及び

特殊高級鋼（例へば軍需用鋼）製造に用ゐられて居て其の數が至つて少ない。且同じく酸性平爐鋼と云つても普通鑄物鋼を造る時と特殊高級鋼を造る時とでは同裝入量の爐で製鋼時間や爐形の或部分に著しい相違がある。夫れで本邦酸性平爐に於て前記鹽基性平爐の場合の様に裝入量に依り分類統計して之れを比較研究して見てもあまり重要な意味をなさない。従つて酸性平爐では單に報告事項の主要部分を摘出して計算を行ひ之れを研究的に考察して時々鹽基性平爐と比較するに止めた（第3章）。

本論文に先立ち本邦平爐に關する統計的研究が大正9年東京帝國大學工學部冶金學教室から俵、三島兩博士に依つて發表されて居る。實は本論文も夫れから思ひついたものである。夫れで新しい昭和2年調査の本邦平爐の成績爐形等を此大正9年の舊統計と比較する爲め昭和2年調査報告を大正9年の論文と同様の方法で統計して本邦新舊平爐を比較對照した（第4章）。

平爐寸法を統計するに當り俵、三島兩博士舊著には平爐を裝入能力に依て 50 跡型、25 跡型、10 跡型の三種に大別して統計してあるけれど此れより一層細かく分類する方が便利であるので獨逸平爐と比較するに當つては之れを 10, 15, 25, 35, 45, 60, 80 跡型の 7 種に分類して統計した、此中 45, 80 跡型は獨逸のみにあつて本邦にはない。

本誌昭和3年3月號所載の平爐寸法表中の爐數は 30 基で其中 1 基はタルボット爐、7 基は酸性平爐、残り 22 基は鹽基性平爐である。但同誌所載の平爐は關係各工場の代表的のものであつて工場に依り同誌所載のものと同寸法の平爐を數基有する所もある。夫れで報告爐數は 30 基であるが、之れと同一寸法の平爐の總數を示せば 71 基となる（附表参照）。然し本統計は鐵と鋼誌所載の爐數に基いて作製したものである。Stahl und Eisen 誌所載の爐數は 59 基その中 3 基はタルボット爐である。

本邦平爐は主として發生爐瓦斯を使用し且銑鐵屑鐵法多く、銑鐵礦石法を行ふ爐でも爐形が銑鐵屑鐵法の爐と大差ないのでタルボット爐 1 基を除く以外の鹽基性平爐は全部同列して統計し、獨逸平爐は小數の例外を除いて統計した。即ち獨逸平爐 59 基中タルボット爐 3 基（S. u. E. 爐番號 53, 54, 55）、瓦斯蓄熱室のない骸炭爐瓦斯使用爐 3 基（S. u. E. 爐番號 17, 50, 51）、銑鐵礦石法を行ひ著しく他の爐とその寸法を異にする爐 1 基（S. u. E. 爐番號 52）、記載寸法の甚だしく少ない爐 1 基（S. u. E. 爐番號 3）、寸法に異常（abnormality）ある裝入量 100 跡の爐 1 基（S. u. E. 爐番號 33）、類似の能力の爐が他にない 120 跡裝入の爐 1 基（S. u. E. 爐番號 47）を除き都合 49 基に就いて統計しタルボット爐を除く本邦鹽基性平爐と比較した。タルボット爐は別に日獨同種のものに就いて比較した。

統計した本邦及び獨逸の鹽基性平爐を裝入金屬能力に應じて各型別に分類すると次の如くなる。

爐の型 (跡型)	爐の能力範囲 (跡)	本邦平爐			獨逸平爐		
		爐數	能力範囲 (跡)	平均能力 (跡)	爐數	能力範囲 (跡)	平均能力 (跡)
80	90(93)~70	0	—	—	4	93~70	80
60	69~50	5	61~50	57	19	68~54	60
45	49~40	0	—	—	11	48~40	43
35	39~30	3	35~30	32	9	39~30	34
25	29~20	9	29~20	25	3	27~21	25
15	19~13	3	16~15	16	2	18~17	18
10	12~8	2	11~10	11	1	8	8

型別に依る統計結果（型別平均）は主なるものに就て座標に圖示した。此際常に爐の能力を横軸に型別平均結果を縦軸に取つた。型別に統計するに當り統計に採用し得る爐數が只1基に過ぎない時は前記型別圖表から省略した。

本論文に於て型別に統計した主な項目は次ぎの様である。（型別とは前表の標準に基き裝入量に依り區別した分類法を云ふ）

（イ） 裝入金屬の割合 （ロ） 爐床寸法及び面積 （ハ） 爐内熔鋼及び熔滓の面積並に熔鋼の深さ
 （ニ） 燃燒室容積並に瓦斯の燃燒室を通過する時間 （ホ） 瓦斯及び空氣噴出口の面積、瓦斯道及び空氣道の噴出口に至る傾斜角度並に瓦斯及空氣の噴出口を出る速度及び夫等の流線が熔滓面にあたる位置
 （ヘ） 瓦斯及空氣上昇道の横斷面積 （ト） 瓦斯及空氣蓄熱室容積及び蓄熱室格子積容積
 （チ） 煙突の寸法 （リ） 燃料消費量 （ヌ） 操業時間 （ル） 爐の1時間當出鋼能力

前記諸項目中（ハ）（ヘ）（ホ）（チ）の下線を附した部分は昭和3年3月本誌に記載なきもので著者等が各工場に問合せて得た報告に基き計算したものである。

昭和3年3月本誌記載の本邦爐番號は出鋼量の順序に附してあつたが其後著者等が各工場に問合せた所により各爐の裝入量及び出鋼量が本誌記載のものと變化したもののが可成りあるので著者等は新らしき報告に基き各爐を其裝入量の順序にならべて之等に新たに爐番號を附した。又 Stahl und Eisen 記載の爐番號は1時間當り出鋼量の順序によつて居るが之れを本邦平爐と比較の便宜上裝入量の順序に配列し變へて新たに之れに番號を附した。本論文に於て單に爐番號と記すものは日獨共凡て著者等が新たに附した番號を示す。

歐洲戰後鹽基性平爐に於ては爐床に於ける瓦斯燃燒法の改良又は燃料の變化等に依り從來より製鋼時間が非常に短縮したものがある。本邦に於ても神戸葺合平爐工場の Ruppmann 式平爐、釜石製鐵所の骸炭瓦斯（及びタール）使用の平爐等に於て製鋼時間の極めて短い例がある。然るに本統計中にある本邦平爐には此等の新平爐に關する報告を含まない。

又本論文に掲げた獨逸平爐に於てはタルボット爐以外にも傾斜式平爐が相當にある。之れは大能力の爐が場合により任意に爐内の一部の熔鋼を出鋼し得る便利がある。而して我國の既設平爐には未だ此式のものがない。又本論文に掲げた獨逸平爐で混和瓦斯を使用するものは空氣及び瓦斯噴出口の面積等が他の發生爐瓦斯を使用する平爐と著しく異つて居る。本統計中の本邦平爐にも混和瓦斯の例が小數（No. 2 及び No. 4.）あるが之れは熔鑄爐瓦斯、骸炭爐瓦斯及び發生爐瓦斯の混和瓦斯であつて其發熱量は發生爐瓦斯に比して僅か高いだけで普通の蓄熱室で瓦斯を加熱し、瓦斯及び空氣噴出口の面積割合等も從來の平爐と大差ない。

本文の統計結果は日獨平爐の數年前の大勢を示すにとどまり此結果が今後進む可き新平爐に最良の標準を示して居る譯でない事は云ふ迄もない。今後の新平爐には此結果を眞似てよくないものも多々

あらう。例へば統計した平爐の中には古い平爐を次第に改良して來たものが澤山ある。其改造に當り爐床の面積を増し爐の能力を増大したものもある様である。其際噴出口は容易に變更出来るが蓄熱室は之れを改造すれば多大の費用を要するから其儘になりがちである。従つて新設平爐に此過小の蓄熱室を眞似るべきでない。其他蓄熱室の形、其保溫及び瓦斯漏失防止竈びに蓄熱格子煉瓦の形及び積み方の改良等に依る熱量の經濟等も考ふべき事である。又工場電化が進むに従ひ蒸氣の需用が減じて平爐に餘熱汽罐を置くよりも此熱を他の方法で回収して爐床に與へる方が利益である場合があるかも知れない。⁽¹⁾ 又爐床燃燒瓦斯の溫度を現在よりも高め操業時間を短縮する爲め燃料の改良、噴出口及び燃燒室の改造等も行はれるであらう。從來の發生爐瓦斯以外に骸炭爐瓦斯、混和瓦斯、重油等も用ゐられ米國では此他に天然瓦斯、微粉炭等も用ひて居る。⁽²⁾ 又爐材の壽命を延す爲めに爐壁の形の改造や冷却裝置の改變等もあるであらう。

平爐の能力も近年非常に大きなものが出來た。前記 Stahl und Eisen 誌獨逸平爐の例に依ると固定式 120 吨鹽基性平爐があり米國では 350 噸固定式鹽基性平爐もある。⁽³⁾ 然るに我國固定式鹽基性平爐の裝入能力は現今最大 60 吨である。然し我國の如き鋼の需用が未だ歐米に及ばない所では雜種の鋼塊を小量づゝ造らねばならぬ場合も相當多いので大量生産の工場を理想としても思ふ様に行かない場合もあるであらう。従つて此種の米國流の大平爐が果して我國に適するか否かは諸種の事情を綜合した後でなくては斷言出來ない。

尙平爐は製銑工場及び鋼塊加工工場との關係をも考へて設計すべきである。而して熔鑄爐をもつて鋼屑の集まりにくい工場もあらうし、又都會附近で熔鑄爐がなく鋼屑の集め易い工場もあらう。夫れで平爐設計に當り此等の各工場の平爐を一律の眼で見るわけにはゆかない。

要するに現今は世界各國共鹽基性平爐構造が躍進的變化をなして居る。即ち現代科學の發達、從來の經驗並に戰後の產業合理化に伴ふ大量生産、銑鋼一貫策等に刺戟せられ新設平爐は單に從來の型を模擬するにとどまらず獨創的改造時代に直面して居る様である。従つて本論文に試みた様な本邦平爐の統計を十數年後に試みるならば色々の點で可成り著しい變化が起つて來るかも知れない。

第 2 章 鹽基性平爐に就て

第 1 節 爐の種類及び製鋼法 本文に統計した本邦の爐はタルボット爐 1 基を除き凡て固定式 (stationary type) であるが獨逸の爐に於ては本統計に採用した 49 基の平爐中 6 基 (No. 2, 4, 5, 7, 8, 24) は傾斜式 (tilting type) である (第 1 表参照)。總じて傾斜式爐は裝入量の大なるものに

(1) 例へば蓄熱室に更に復熱裝置 (recuperator) を併用したよからうとの説もある (W. H. Fitch, Blast Furnace & Steel Plant, April, 1927, p. 186)。

(2) Iron & Coal Trade Rev., Nov. 25, (1927), p. 785. Iron Age, July 18, (1929), p. 155.

(3) Iron & Coal Trade Rev., Sep. 27, (1929), p. 475.

第1表 装入屑鐵割合

本論文に 使用する 本邦平爐 番號	鐵と鋼誌 所載平爐 寸法表 番號	装入 量	装入 屑鐵 %	本論文に 使用する 獨逸平爐 番號	S. u. E. 所載 番號	装入 量	装入 屑鐵 %	本論文に 使用する 獨逸平爐 番號	S. u. E. 所載 番號	装入 量	装入 屑鐵 %
1	3	61	15	1	42 ⁽¹⁾	93	67	26	20	45	78
2	2	58	34	2	41	80	83	27	21	45	70
3	6	58	—	3	49 ⁽¹⁾	78	70	28	8	42	—
4	4	56	36	4	48 ⁽¹⁾	70	70	29	4a	41	75
5	5	50	38	5	40	68	75	30	18	40	77
6	7	35	70	6	46 ⁽¹⁾	66	23	31	19	40	—
7	8	30	70	7	39 ⁽¹⁾	66	75	32	24	40	70
8	9	30	65	8	36	65	47	33	28	40	76
9	10	29	70	9	25	65	70	34	6	40	—
10	12	29	51	10	26	65	75	35	5a	39	67
11	11	27	51	11	43	65	—	36	10	37	—
12	13	28	70	12	22	60	72	37	9	35	76
13	15	25	58	13	32	60	68	38	13	35	75
14	16	25	58	14	45	60	70	39	16	35	75
15	18	25	65	15	35	59	72	40	14	35	75
16	17	23	70	16	44	58	80	41	15	35	78
17	19	20	70	17	23	55	63	42	2	30	60
18	20	16	75	18	37	55	74	43	12	30	63
19	21	16	70	19	37a	55	75	44	11	27	77
20	22	25	80	20	29	54	73	45	1a	26	77
21	24	11	75	21	30	54	—	46	7	21	68
22	23	10	70	22	31	54	—	47	5	18	77
				23	38 ⁽¹⁾	54	78	48	4	17	70
				24	34	48	76	49	1	8	77
				25	27	48	76				

(1) 傾斜式(tilting type) 平爐

多いが、其の構造は固定式爐と大差ないから之等を併せて統計比較した。

本統計で採用した本邦固定式鹽基性平爐 22 基中の 4 基 (No. 1, 2, 4, 5) は銑鐵鑄石法を行ひ其他は凡て銑鐵屑鐵法を行つて居る。又本統計に選んだ獨逸平爐(固定式及び傾斜式)は 1 基 (No. 7) を除き凡て銑鐵屑鐵法である。

銑鐵と屑鐵との装入割合は銑鐵鑄石法を行ふ爐は銑鐵 62~85%、銑鐵屑鐵法の爐では銑鐵約 20~50% を装入して居る。此内銑鐵屑鐵法に於ける屑鐵装入割合を各型別に平均すると上の如くなる。

第2節 爐床及爐内熔鋼及熔滓 各爐の爐床の長さ、幅、面積は第2表に示す。

爐床の長さと幅とは、爐床のドロマイトライニング(又はマグネサイトトライニング)の内法を探るのが普通であるが之は新たに裏附ける度に多少の變化がある。本誌で昭和 3 年 3 月に發表した本邦平爐寸法報告はドロマイトライニングの内法であるが中には煉瓦積の内法の如く思はれる報告もあつた。それで著者等が各工場に之について再び問合せ本論文には爐床の長さと幅との定義を夫々噴出口下敷煉瓦積間の内法及装入窓下敷面に於ける煉瓦積間の内法と一定した。尙炼瓦には裏附けがしてあ

爐型別 (穫型)	装入屑鐵(%)		平均 爐 数	
	本邦	獨逸	本邦	獨逸
80	—	73	0	4
60	—	71	0	15
45	—	75	0	8
35	68	71	3	8
25	63	74	9	3
15	75	73	3	2
10	72	77	2	1

るので此際爐床を裏附け内法で計る時は前記幅に於て 300~600 粪 (裏附け厚さ 150~300 粪) を減少し、長さは煉瓦積内法と等しいものもあり、又 1,300~500 粪減少するものもある。獨逸の平爐は裝入窓下敷面 (Schaffplatten höhe) で測つたドロマイティングの内法を採つて居る。爐床面積は日獨共に爐床裏附けの内法面積を示す。

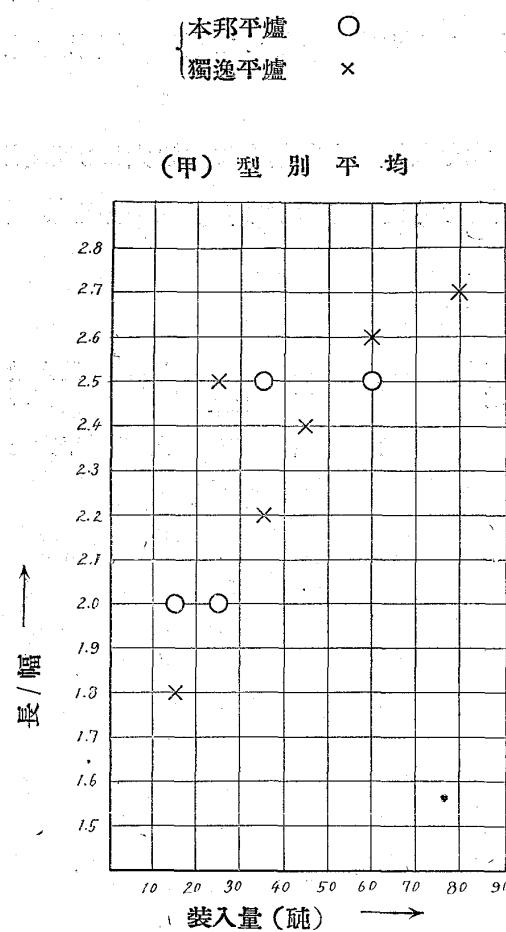
爐床の幅を餘り大にすると作業が困難になるから裝入量の大きな爐でも其割合に之を大にする事は出来ない。其爲めに爐床の長さと幅との比は裝入量が増す程大きくなる傾向がある。此關係を第1圖に示す。

第2表 爐床の長さ、幅及面積

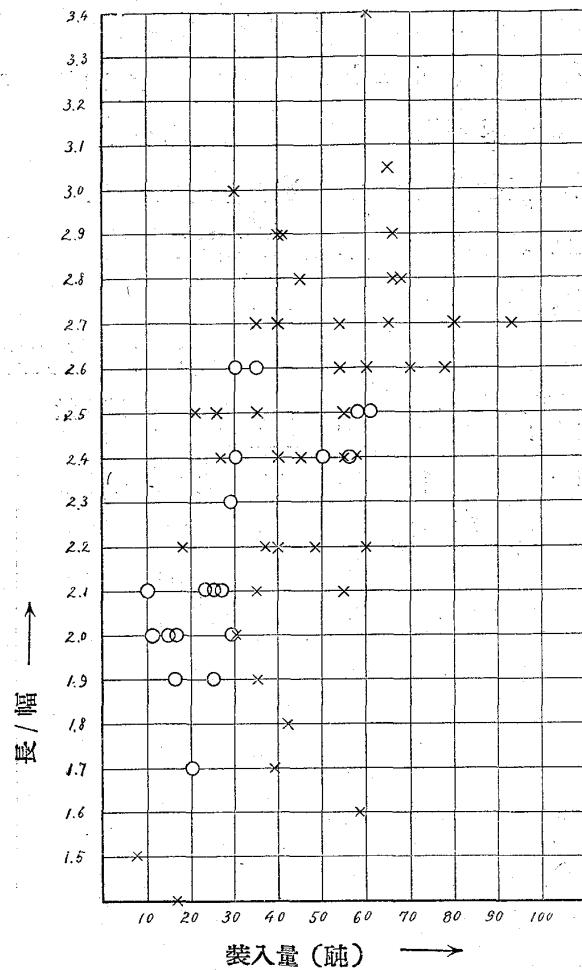
木邦 平爐 番號	裝入 量 噸	長さ 耗	幅 耗	長さ 幅	面積 平方米	裝入量 噸當面 積 平方米	獨逸 平爐 番號	裝入 量 噸	長さ 耗	幅 耗	長さ 幅	面積 平方米	裝入量 噸當面 積 平方米	
長さ 幅	面積 平方米													
1	61	10,500	4,160	2.5	39.90	0.65	11	65	11,000	3,500	3.1	38.00	0.59	
2	58	10,500	4,160	2.5	39.90	0.69	12	60	9,200	3,500	2.6	32.20	0.54	
3	58	10,300	4,140	2.5	38.20	0.66	13	60	9,600	3,600	2.2	34.56	0.58	
4	56	10,000	4,160	2.4	38.00	0.68	14	60	10,400	3,100	3.4	32.30	0.54	
5	50	10,000	4,100	2.4	31.28	0.63	15	59	7,200	4,400	1.6	31.68	0.54	
6	35	9,000	3,500	2.6	31.50	0.90	16	58	9,000	3,750	2.4	33.75	0.58	
7	30	8,300	3,250	2.6	25.73	0.86	17	55	8,300	4,000	2.1	33.50	0.61	
8	30	8,000	3,380	2.4	22.80	0.75	18	55	10,000	4,000	2.5	40.00	0.73	
9	29	7,000	3,000	2.3	21.00	0.72	19	55	9,000	3,740	2.4	33.70	0.61	
10	29	6,230	3,100	2.0	18.80	0.65	20	54	10,000	3,800	2.6	36.00	0.67	
11	27	6,150	3,000	2.1	18.20	0.67	21	54	10,000	3,800	2.6	36.00	0.67	
12	25	6,756	3,200	2.1	18.91	0.76	22	54	10,000	3,800	2.6	36.00	0.67	
13	25	6,300	3,030	2.1	19.10	0.77	23	54	11,500	4,250	2.7	46.32	0.86	
14	25	6,300	3,030	2.1	19.10	0.76	24	48	9,600	4,300	2.2	40.40	0.84	
15	25	6,500	3,380	1.9	18.24	0.73	25	48	9,500	4,100	2.2	39.00	0.82	
16	23	6,705	3,200	2.1	22.58	0.98	26	45	8,300	3,400	2.4	27.29	0.60	
17	20	4,710	2,700	1.7	12.72	0.64	27	45	9,540	3,450	2.8	33.00	0.73	
18	16	5,480	2,740	2.0	14.30	0.89	28	42	7,200	4,100	1.8	29.60	0.71	
19	16	4,600	2,400	1.9	11.04	0.69	29	41	6,400	3,300	2.9	21.10	0.52	
20	15	5,335	2,655	2.0	10.80	0.72	30	40	7,600	3,400	2.2	25.84	0.65	
21	11	4,575	2,250	2.0	10.30	0.94	31	40	10,000	3,400	2.9	34.00	0.85	
22	10	5,181	2,438	2.0	12.58	1.256	32	40	8,400	3,100	2.7	26.00	0.65	
				2.1			33	40	7,200	3,400	2.2	24.50	0.61	
							34	40	8,400	3,500	2.4	29.40	0.74	
							35	39	5,600	2,500	1.7	17.60	0.46	
<hr/>														
獨逸 平爐 番號	裝入 量 噸	長さ 耗	幅 耗	長さ 幅	面積 平方米	裝入量 噸當面 積 平方米								
長さ 幅	面積 平方米													
1	93	11,500	4,240	2.7	45.00	0.49	41	35	7,300	2,900	2.5	21.28	0.62	
2	80	10,500	3,900	2.7	40.10	0.50	42	30	7,300	2,400	3.0	17.50	0.58	
3	78	10,800	4,150	2.6	45.00	0.58	43	30	6,400	3,150	2.0	20.20	0.67	
4	70	11,400	4,400	2.6	50.00	0.71	44	27	6,600	2,700	2.4	17.82	0.67	
5	68	10,500	3,700	2.8	38.90	0.58	45	26	3,500	2,200	2.5	9.80	0.38	
6	66	10,500	3,750	2.8	37.50	0.57	46	21	6,800	2,720	2.5	18.50	0.88	
7	66	11,500	4,000	2.9	46.00	0.70	47	18	5,600	2,500	2.2	14.00	0.79	
8	65	9,000	3,400	2.7	29.36	0.45	48	17	4,200	3,000	1.4	12.60	0.74	
9	65	8,500	3,150	2.7	26.77	0.41	49	8	3,500	2,200	1.5	7.70	0.46	
10	65	10,000	3,750	2.7	37.50	0.58								

(注意) 爐床の長さ及び幅は本邦は煉瓦積内法にて獨逸は爐床裏附け内法にて測る。爐床面積は日獨共爐床裏附けの内面積とす。

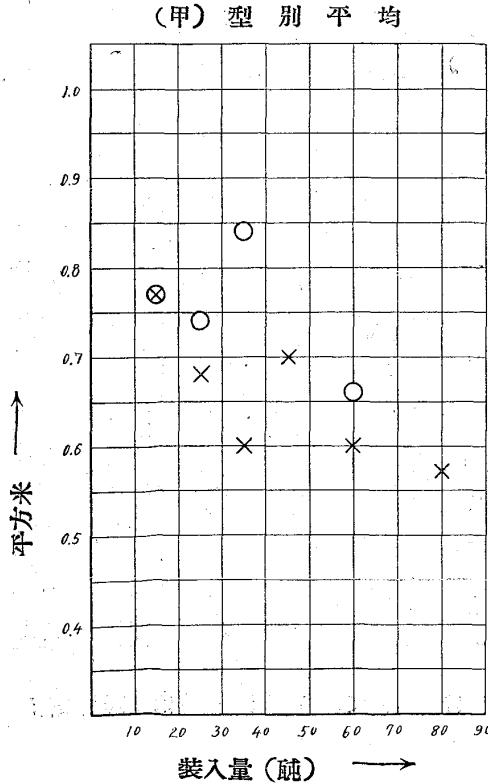
第1圖 爐床の長さと幅との比と裝入量との關係



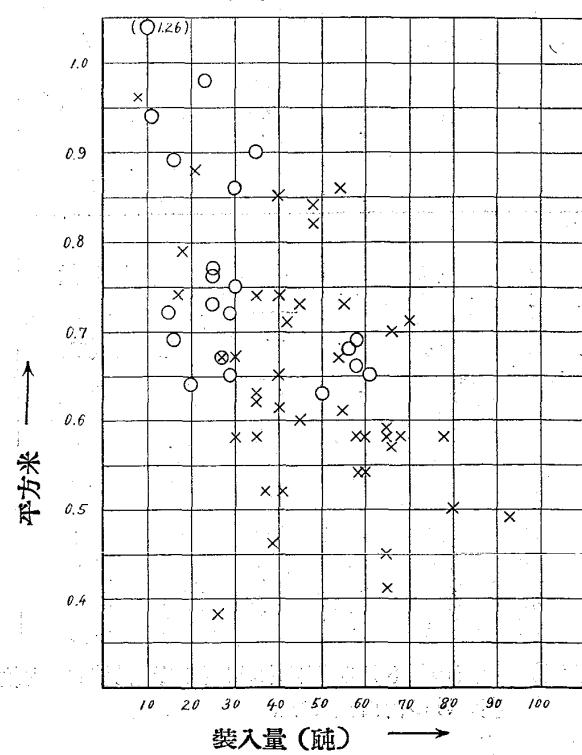
(乙) 各爐別



第2圖 裝入量既當爐床面積と裝入量との關係



(乙) 各爐別



爐床面積(爐床ドロマイドライニングの内法面積)は本邦に於ては最大 39.9 平方米(61 炉 No. 1)、最小 10.3 平方米(11 炉 No. 21)で、獨逸に於ては最大 50.0 平方米(70 炉 No. 4)、最小 7.7 平方米(8 炉 No. 49)であるが之を裝入量當にすると一般に小さな爐程其爐床面積は大である。之を圖示すれば第 2 圖の如くなる。

爐床の長さ及び幅、長さと幅との比、爐床面積及び裝入量當同面積を各型別に平均すると次の結果となる。

爐型	爐床の長さ (呎)		爐床の幅 (呎)		長さ 幅		爐床面積 (平方米)		裝入量當 爐床面積 (平方米)		平均爐數	
	本邦		獨逸		本邦		獨逸		本邦		本邦	
	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸
80	—	11,050	—	4,173	—	2.7	—	45.03	—	0.57	0	4
60	10,260	9,747	4,144	3,736	2.5	2.6	37.46	35.79	0.66	0.60	5	19
45	—	8,373	—	3,586	—	2.4	—	30.01	—	0.70	0	11
35	8,430	6,713	3,380	2,991	2.5	2.2	26.63	20.48	0.84	0.60	3	9
25	6,295	5,133	3,071	2,540	2.0	2.5	18.74	15.37	0.74	0.69	9	3
15	5,138	4,900	2,598	2,750	2.0	1.8	11.96	15.30	0.77	0.77	3	2
10	4,878	3,500	2,344	2,200	2.1	1.6	11.44	7.70	1.10	0.96	2	1

本邦と獨逸の爐を比較すると裝入量當り爐床面積は 15 爐型を除いては皆獨逸の爐の方が小である(15 爐型爐床の幅及面積は本邦の方が大きい)。

熔鋼面積及び熔滓面積は第 3 表に示す通りである。本邦の分は著者等が各工場へ新たに聞合せた結果である。裝入量當り熔鋼面積は爐床面積と同様に裝入量の増加と共に減少して居る。型別平均は次の様である。

爐型	熔鋼面積		裝入量當り熔鋼面積		熔滓面積		裝入量當り熔滓面積		平均爐數	
	本邦 (平方米)		獨逸 (")		本邦 (")		獨逸 (")		本邦 (")	
	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸
80	—	41.75	—	0.53	—	—	—	—	0	4
60	32.17	32.75	0.57	0.55	35.67	—	0.63	—	5	17
45	—	26.68	—	0.62	—	—	—	—	0	10
35	21.98	18.23	0.69	0.52	23.55	—	0.75	—	3	7
25	15.59	14.15	0.62	0.88	16.55	—	0.66	—	9	1
15	9.26	12.27	0.52	0.70	10.40	—	0.66	—	3	2
10	11.46	7.05	1.00	0.88	11.11	—	1.07	—	2	1

之を概観すると裝入量當り熔鋼表面積は 0.5~1.0 平方米の間にある。

第 3 表 熔鋼及熔滓面積

本邦 平爐 番號	裝入量 (噸)	熔鋼面 積 (平方米)	同 / 裝 入量當 り 熔鋼面 積 (平方米)		同 / 裝 入量當 り 熔滓面 積 (平方米)	本邦 平爐 番號	裝入量 (噸)	熔鋼面 積 (平方米)	同 / 裝 入量當 り 熔鋼面 積 (平方米)		同 / 裝 入量當 り 熔滓面 積 (平方米)	同 / 裝 入量當 り 熔滓面 積 (平方米)	
			本邦	獨逸					本邦	獨逸	本邦	獨逸	
1	61	31.85	0.52	36.22	0.59	12	25	14.73	0.59	15.92	0.64	—	—
2	58	37.26	0.64	40.31	0.70	13	25	18.40	0.74	19.00	0.76	—	—
3	58	30.00	0.52	34.40	0.59	14	25	18.40	0.74	19.00	0.76	—	—
4	56	35.33	0.63	38.32	0.68	15	25	15.09	0.60	15.86	0.63	—	—
5	50	26.40	0.53	29.12	0.58	16	23	18.43	0.80	20.50	0.89	—	—
6	35	24.72	0.71	27.33	0.78	17	20	9.26	0.46	10.58	0.53	—	—
7	30	19.60	0.65	21.95	0.73	18	16	13.48	0.84	14.74	0.92	—	—
8	30	21.36	0.71	22.36	0.75	19	16	7.79	0.49	9.03	0.56	—	—
9	29	17.05	0.59	17.65	0.61	20	15	6.50	0.43	7.42	0.49	—	—
10	29	14.90	0.51	16.60	0.57	21	11	9.17	0.83	9.98	0.91	—	—
11	27	14.10	0.52	15.80	0.59	22	10	11.64	1.16	12.24	1.22	—	—

獨逸 平爐 番號	裝入量 (噸)	熔銅面 積 (平方米)	同 / 裝 入量 率 (平方米)	獨逸 平爐 番號	裝入量 (噸)	熔銅面 積 (平方米)	同 / 裝 入量 率 (平方米)
1	93	45.00	0.48	26	45	24.61	0.55
2	80	36.00	0.45	27	45	31.00	0.69
3	78	42.00	0.54	28	42	22.00	0.52
4	70	44.00	0.63	29	41	19.30	0.47
5	68	37.00	0.54	30	40	21.70	0.54
6	66	37.50	0.57	31	40	30.50	0.76
7	66	43.10	0.65	32	40	—	—
8	65	29.36	0.45	33	40	24.50	0.61
9	65	26.77	0.41	34	40	20.50	0.51
10	65	32.00	0.49	35	39	17.60	0.45
11	65	—	—	36	37	—	—
12	60	25.73	0.43	37	35	21.20	0.61
13	60	34.56	0.58	38	35	16.20	0.46
14	60	—	—	39	35	—	—
15	59	31.60	0.54	40	35	18.46	0.53
16	58	33.00	0.57	41	35	18.37	0.52
17	55	30.80	0.56	42	30	16.00	0.53
18	55	35.00	0.64	43	30	19.80	0.66
19	55	31.70	0.58	44	27	—	—
20	54	30.00	0.56	45	26	—	—
21	54	30.00	0.56	46	21	18.50	0.88
22	54	30.00	0.56	47	18	13.04	0.72
23	54	38.59	0.71	48	17	11.50	0.68
24	48	38.94	0.81	49	8	7.05	0.88
25	48	34.00	0.71				

熔銅の深さは第4表に示す如くである。

第4表 熔銅の深さ

本邦 平爐 番號	裝入量 (噸)	熔銅の深 さ (最深部) (耗)	同平均深 さ (計算上) (耗)	獨逸 平爐 番號	裝入量 (噸)	熔銅の深 さ (最深部) (耗)	同平均深 さ (計算上) (耗)	獨逸 平爐 番號	裝入量 (噸)	熔銅の深 さ (最深部) (耗)	同平均深 さ (計算上) (耗)
1	61	610	246	1	93	750	262	26	45	450	233
2	58	570	200	2	80	600	284	27	45	550	185
3	58	400	248	3	78	600	206	28	42	—	243
4	56	570	239	4	70	800	202	29	41	640	275
5	50	550	243	5	68	600	233	30	40	—	235
6	35	450	181	6	66	800	225	31	40	—	167
7	30	440	196	7	66	600	204	32	40	450	185
8	30	400	180	8	65	700	284	33	40	700	208
9	29	385	218	9	65	500	310	34	40	—	240
10	29	500	250	10	65	800	260	35	39	450	313
11	27	500	245	11	65	900	218	36	37	—	242
12	28	330	218	12	60	550	297	37	35	600	210
13	25	350	174	13	60	—	221	38	35	600	275
14	25	350	174	14	60	550	227	39	35	550	178
15	25	400	212	15	59	650	266	40	35	450	238
16	23	407	160	16	58	500	224	41	35	450	240
17	20	580	277	17	55	700	228	42	30	600	—
18	16	310	152	18	55	500	200	43	30	550	193
19	16	580	263	19	55	750	265	44	27	550	—(1)
20	15	355	296	20	54	600	230	45	26	480	—(2)
21	11	290	154	21	54	600	230	46	21	470	145
22	10	393	110	22	54	600	230	47	18	350	174
				23	54	450	179	48	17	450	189
				24	48	850	158	49	8	300	144
				25	48	600	178				

(1) S. u. E. には 187 とあれど算出基礎不明の爲省略。

(2) S. u. E. には 376 とあれど、熔銅表面積より計算すれば 340 となる筈にて、誤算の疑ひあるを以て省略。

Stahl und Eisen 誌所載の獨逸平爐寸法表には熔解した裝入金屬を熔鋼表面上に垂直に積み上げた場合の計算上の熔鋼の平均深さを掲げて居る。但同表の計算は鋼の比重を 7.8 前後に採つてゐる様であるが、之は冷鐵の比重に近い。熔鋼の比重なら 6.8 位であるが獨逸と比較の爲め本邦平爐に於ても鋼の比重を 7.8 として前同様の熔鋼の平均深さを計算した。然し熔鋼の比重を 6.8 にとれば其の平均の深さは此値より大になる筈であるが、滓中に逃げる鐵をも考慮に入れる時は或は前記の計算に近い値になるかも知れない。

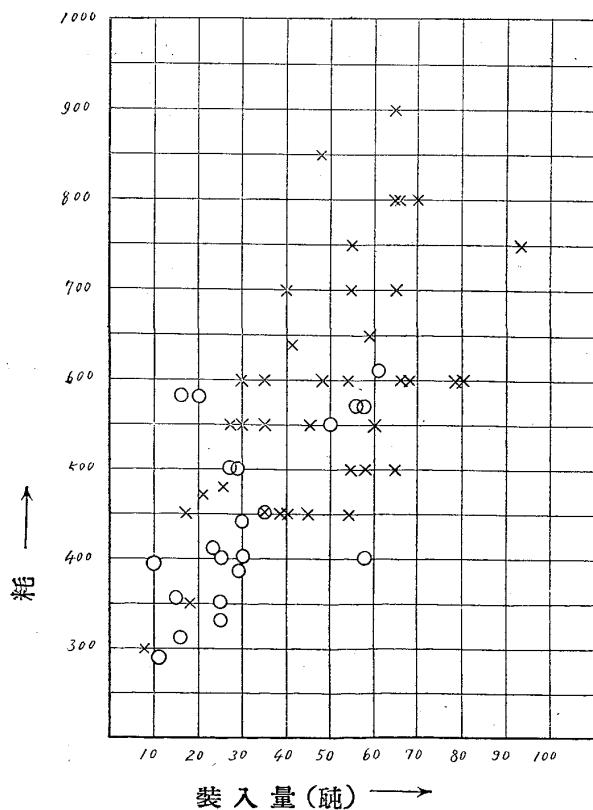
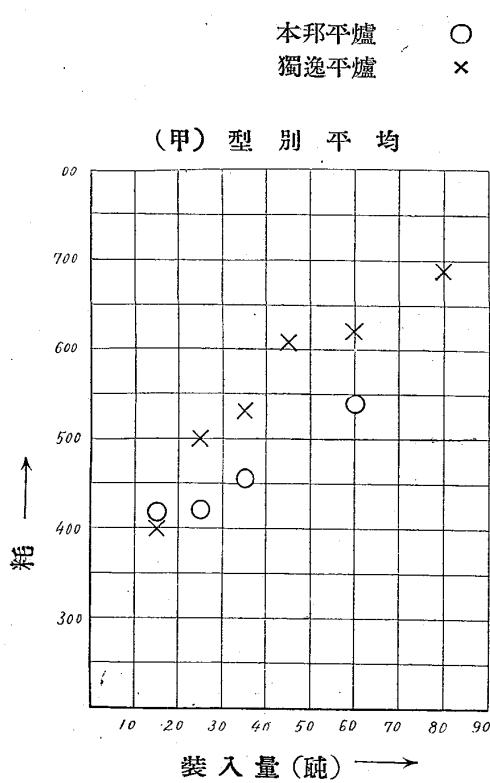
第4表を型別に平均すれば次の様になる。

種型	最深部(耗)			計算上の平均深さ(耗)			平均爐數		
	本邦	獨逸	邦	本邦	獨逸	邦	本邦	獨逸	逸
80	—	688	—	239		—	0	4	
60	540	619	235	238		5		19	
45	—	606	—	210		0		11	
35	430	531	186	236		3		8	
25	422	500	214	(145)		9		3	(1)
15	415	400	237	181		3		2	
10	342	300	132	144		2		1	

大體に於て裝入量大になれば熔鋼の最深部の深さは大となる。之を圖示すれば第3圖の如くなる。

第3圖 熔銅の深さ(最深部)と裝入量との關係

(乙) 各 爐 別



計算上の熔鋼の平均深さは必ずしも裝入量と共に増大しない。又上表に就いて本邦及び獨逸平爐を比較するに 25 脇型以上の爐に於ては獨逸の平爐は本邦平爐よりも熔鋼最深部の深さが大となつて居る。

第3節 燃燒室容積に就て 燃燒室は瓦斯の燃燒を完全に行はしめ其の熱量を充分に熔鋼及び熔滓に與へ、傳導及び輻射による熱量損失を成可く少なくする様設計するを要するもので、其容積の大小は爐床内の燃燒瓦斯の通過速度に影響するものである。

燃燒室の容積を次の如く計算した。

A 圖に於て (A) 圖

L =爐床の長さ W =爐床の幅

g =裝入窓下敷面から天井迄の高さ

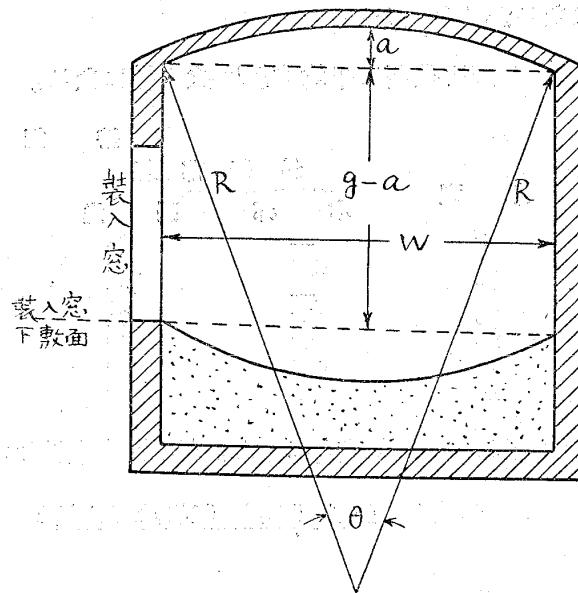
R =天井の圓弧の半径

θ =天井圓弧が中心に於て狭む角度

a =前後壁の上端より天井迄の高さ

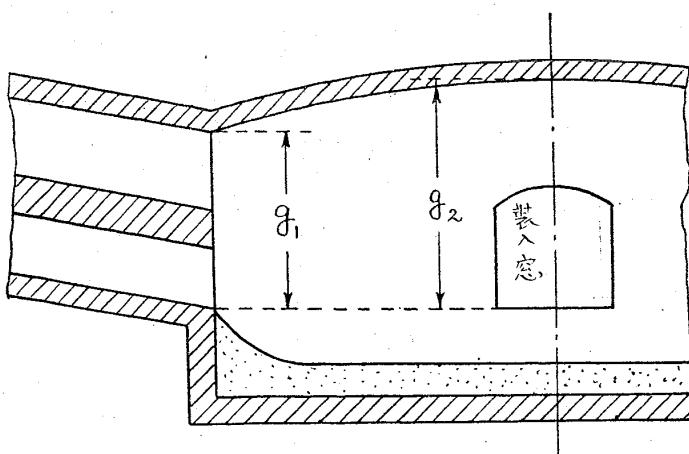
とすれば

$$\text{燃燒室容積} = \left[W(g-a) + \left\{ \pi R^2 \frac{\theta}{360} - \frac{1}{2} W(R-a) \right\} \right] \times L$$

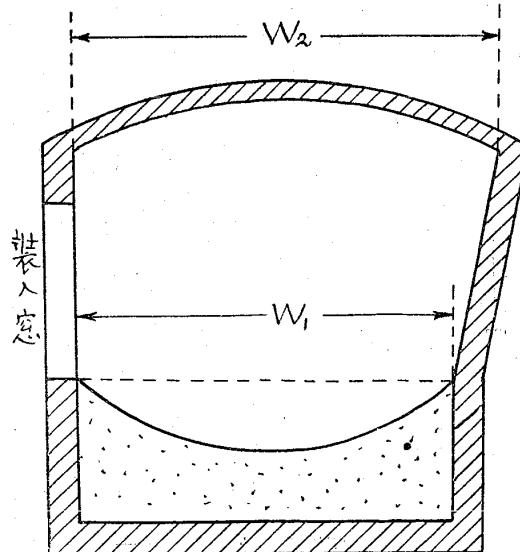


又爐によつては (B) 又は (C) 圖の様なものもあるが之は次の様に計算した。

(B) 圖



(C) 圖



:即ち(B)圖は(A)圖 g に相當する値が噴出口部 g_1 と爐床の中央部 g_2 とで異なるもので此場合は

g_1 と g_2 の平均値を前式(g)に代入した(No. 3 の場合)。又(c)圖の様な爐は、後壁が傾斜してゐるものでは裝入窓下敷面に於ける爐床の幅 w_1 と前後壁上端に於ける幅 w_2 の平均値を探り、之を前式爐床の幅(w)に代入して計算した(No. 7 の場合)。

第5表 燃燒室容積

爐番號	裝入量	容積	裝入量 容 積	1時間出鋼量(1) 容 積	熔鋼表面積 1 平方米當 容 積
1	61	83.16	1.36	15.99	2.61
2	58	92.09	1.59	14.62	2.47
3	58	70.45	1.22	10.84	2.35
4	56	87.70	1.57	14.15	2.48
5	50	81.90	1.64	18.61	3.10
6	35	52.47	1.50	13.81	2.12
7	30	41.67	1.39	12.63	2.13
8	30	42.40	1.41	10.87	1.99
9	29	30.24	1.04	9.16	1.77
10	29	29.53	1.01	6.56	1.98
11	27	27.68	1.03	6.59	1.96
12	25	27.90	1.12	—	1.89
13	25	27.97	1.12	7.99	1.52
14	25	33.71	1.35	9.63	1.83
15	25	34.45	1.38	10.44	2.28
16	23	31.04	1.35	13.50	1.68
17	20	24.96	1.25	12.48	2.70
18	16	20.39	1.27	10.20	1.51
19	16	15.27	0.95	9.54	1.96
20	15	17.87	1.19	8.51	2.75
21	11	13.59	1.24	8.49	1.48
22	10	16.94	1.69	14.12	1.46

(1) 操業時間は第 19 表、出鋼量は附表参照。

以上第5表の各數値を型別に平均すれば次の如くなる。

碗型	燃燒室容積 本邦 (立米)	同 / 裝入量(碗) 本邦 (立米)	同 / 1 時間出鋼量(碗) 本邦 (立米)	同 / 熔鋼面積(平方米) 本邦 (立米)	平均爐數 本邦
60	83.1	1.5	14.8	2.6	5
45	—	—	—	—	0
35	45.5	1.4	12.4	2.1	3
25	28.3	1.2	9.5	1.7	9
15	17.8	1.1	9.4	2.1	3
10	15.3	1.5	11.3	1.5	2

次に参考のため、瓦斯が噴出口を出て空氣と混合して燃燒し燃燒室内にある(通過する)時間を計算した。この際燃燒成生物の容積は初めの瓦斯と空氣との和に等しいと假定した。又瓦斯量及び空氣量は各爐により、其の使用石炭が異なるから、夫々差異があるが、便宜上次の計算から各爐同一の瓦斯及び空氣量として算出した。

結果は第5表に示す。同

表で見ると本邦に於て燃燒室全容積は裝入量の大なる程大きい。裝入量碗當り燃燒室容積は約 1 立米乃至 1.7 立米である。之を 1 時間出鋼量碗當容積で見ると爐によつて相當大きな差異があつて最小約 6.6 立米(29 碗爐 No. 10) 最大約 16.0 立米(61 碗爐 No. 1) で、過半數は 10 立米を超して居る。

熔鋼面積即ち熔鋼と熔滓との反應面積 1 平方米に對する燃燒室容積も爐によつて相當差異がある。

即ち昭和 2 年 8 月八幡製鐵所第一製鋼工場で取調べた結果によると同工場で使用した石炭中の灰分は平均 15.68% で石炭 1 眩當瓦斯發生量は 3.3 立米であつた(註(1))それで瓦斯導管中の瓦斯損失及び製鋼時間以外に使用する瓦斯量を差引き平均石炭 1 眩當り 3 立米の瓦斯を製鋼時間中に爐床に送るものと假定した。

	CO	CH ₄	H ₂	(昭和 2 年 5 月八幡製鐵所第一製鋼工場)
次に發生爐瓦斯成分を	28.7	8.6	10.6	

と假定すれば之を完全燃焼するのに要する空氣量は 1.28 立米となる、而して此の約 10% の空氣を過剰に爐床に送るものと假定し瓦斯 1 立米について空氣は 1.4 立米として計算した。其の結果は第 6 表に示す如くである。

第 6 表 瓦斯が燃焼室を通過する時間

爐番號	裝入量	瓦斯が燃焼室を通過する時間		爐番號	裝入量	瓦斯が燃燒室を通過する時間	
		噸	秒			噸	秒
1	61	24.1		12	25	—	
2	58	—		13	25	11.8	
3	58	15.1		14	25	14.2	
4	56	—		15	25	14.1	
5	50	19.7		16	23	10.9	
6	35	19.7		17	20	18.0	
7	30	18.1		18	16	13.5	
8	30	14.7		19	16	13.5	
9	29	13.1		20	15	8.5	
10	29	11.1		21	11	10.7	
11	27	11.1		22	10	11.0	

之を各型別に見ると次の如くなる。

之等の數字は零度一氣壓の下に於ての計算であるが燃燒瓦斯の爐床内の溫度は 1,600°C、前後もあるので此の瓦斯が一氣壓 1,600°C とすれば前掲の時間の約 1/7 位になる、前記の表から見ると燃燒瓦斯が爐内を通過する時間は大きい爐程長い。

碗型	瓦斯が燃燒室を通過する時間(秒)	平均爐數
60	20	3
35	14	3
25	13	8
15	12	3
10	11	2

第 4 節 噴出口及上昇道の寸法並に瓦斯及空氣の熔滓面にあたる位置 噴出口の位置、面積、噴出口へ出る瓦斯及び空氣道の傾斜角度等の良否は爐の壽命を左右し、又燃料消費量、精鍊速度

註(1) 大石、前田共著昭和 3 年 4 月、八幡製鐵所研究所自發研究第 1 號

使用石炭平均分析(重量%)

揮發分	固定炭素	灰分	水分
34.17	48.16	15.68	1.99

發生爐瓦斯成分(容量%)

CO ₂	CO	CH ₄	H ₂	O ₂	N ₂
3.0	28.7	3.6	10.6	0.1	54

前記石炭中、揮發分中の炭素(19%)と固定炭素との和は約 67% でこの中發生爐灰に逃げる炭素(0.6%)とタールとなる炭素(3.5%)との和約 4% を差引けば發生爐瓦斯中の CO₂、O₂、CH₄ を構成する炭素量は石炭の約 63% となる。之から計算すると前記瓦斯發生量は石炭 1 眩につき約 3.3 立米となる。

等にも影響するもので、何れの工場でも、噴出口に對しては一段の注意を拂つてゐる。瓦斯及び空氣噴出口の寸法及び傾斜角度は第7表及び第8表に示した。

第7表 瓦斯噴出口

本邦 平爐 番號	裝入 量 噸	數	面積 平方米	裝入量 當 面積 平方米	傾斜角度		獨逸 平爐 番號	裝入 量 噸	數	面積 平方米	裝入量 當 面積 平方米	傾斜角度	
					上	下						上	下
1	61	1	0.237	0.0039	15°	12°	16	58	1	0.190	0.0033	30°	
2	58	1	0.212	0.0037	15°	12°	17	55	1	0.280	0.0051	17°	
3	58	1	0.213	0.0037	15°	12°	18	55	2	0.280	0.0051	23°	
4	56	1	0.212	0.0038	15°	12°	19	55	2	0.198	0.0036	17°	
5	50	1	0.220	0.0044	15°	12°	20	54	1	0.300	0.0056	15°	
6	35	1	0.170	0.0049	11°	9°	21	54	1	0.300	0.0056	—	
7	30	1	0.170	0.0057	11°	9°	22	54	1	0.300	0.0056	—	
8	30	1	0.183	0.0061		15°	23	54	1	0.287	0.0053	16°	
9	29	1	0.156	0.0054		9°	24	48	1	0.250	0.0052	17°	
10	29	1	0.135	0.0047		9°	25	48	1	0.193	0.0040	11°	
11	27	1	0.135	0.0051		10°	26	45	1	0.216	0.0048	15°	
12	25	1	0.208	0.0083		21°	27	45	1	0.180	0.0040	15°	
13	25	1	0.120	0.0048		15°	28	42	1	0.400	0.0095	—	
14	25	1	0.120	0.0048		15°	29	41	1	0.140	0.0035	6°	
15	25	1	0.183	0.0073		15°	30	40	1	0.330	0.0082	10°	
16	23	1	0.169	0.0074	16°	14°	31	40	1	0.270	0.0068	—	
17	20	1	0.162	0.0081	15°	13°	32	40	1	0.120	0.0030	11°	
18	16	1	0.109	0.0068		12°	33	40	1	0.224	0.0056	12°	
19	16	1	0.162	0.0101	15°	13°	34	40	1	0.400	0.0100	—	
20	15	1	0.122	0.0082	14°	11°	35	39	1	0.200	0.0051	18°	
21	11	1	0.097	0.0088		13°	36	37	2	0.360	0.0097	—	
22	10	1	0.103	0.0103	16°	14°	37	35	1	0.160	0.0046	9°	
獨逸 平爐 番號							38	35	1	0.210	0.0060	20°	
							39	35	1	0.164	0.0047	15°	
1	93	1	0.470	0.0051		14°	40	35	2	0.138	0.0039	18°	
2	80	1	0.240	0.0030		16°	41	35	1	0.168	0.0048	15°	
3	78	1	0.390	0.0050		—	42	30	1	0.120	0.0040	7° 30'	
4	70	1	0.142	0.0020		11°	43	30	1	0.220	0.0073	17°	
5	68	2	0.168	0.0025		14°	44	27	2	0.179	0.0066	17°	
6	66	1	0.295	0.0045		13°	45	26	1	0.202	0.0078	20°	
7	66	1	0.240	0.0036		15°	46	21	2	0.227	0.0108	13°	
8	65	1	0.295	0.0045		13°	47	18	1	0.270	0.0150	14°	
9	65	2	0.500	0.0067		10°	48	17	2	0.140	0.0082	20°	
10	65	1	0.240	0.0037		20°	49	8	1	0.144	0.0180	9° 30'	
11	65	1	0.243	0.0037		—							
12	60	2	0.214	0.0036		18° 45'							
13	60	1	0.300	0.0050		11°							
14	60	1	0.150	0.0025		11°							
15	59	1	0.273	0.0046		16°							

(注意) 傾斜角度中(上)とあるは天井の角度、(下)

とあるは下敷面の角度を示す。

第8表 空氣噴出口

本邦 平爐 番號	裝入 量 噸	數	面積 平方米	裝入量 當 面積 平方米	傾斜角度		本邦 平爐 番號	裝入 量 噸	數	面積 平方米	裝入量 當 面積 平方米	傾斜角度	
					上	下						上	下
1	61	1	0.907	0.0150	39°	35°	6	35	1	0.820	0.0234	25°	22°
2	58	1	1.437	0.0248	39°	35°	7	30	1	0.820	0.0273	25°	22°
3	58	1	0.950	0.0164	40°	35°	8	30	1	0.550	0.0183	35°	32°
4	56	1	1.437	0.0257	39°	35°	9	29	1	0.795	0.0274	23°	
5	50	1	0.988	0.0198	39°	35°	10	29	1	0.672	0.0236	21°	

本邦 平爐 番號	裝入 量 噸	數	面積 平方米	裝入量 當 面積 平方米	傾斜角度 下 上	獨逸 平爐 番號	裝入 量 噸	數	面積 平方米	裝入量 當 面積 平方米	傾斜角度
11	27	1	0.672	0.0254	20°	21	54	1	0.825	0.0153	—
12	25	2	0.556	0.0222	21°	22	54	1	0.825	0.0153	—
13	25	1	0.520	0.0204	30°	23	54	1	0.869	0.0161	33°
14	25	1	0.600	0.0240	30°	24	48	1	1.200	0.0250	32°
15	25	1	0.550	0.0220	35°	25	48	1	0.680	0.0142	17°
16	23	1	0.520	0.0226	33°	26	45	1	0.502	0.0112	24° 30'
17	20	1	0.555	0.0277	18°	27	45	1	0.300	0.0067	水平
18	16	1	0.459	0.0287	23°	28	42	1	1.352	0.0321	—
19	16	1	0.529	0.0330	18°	29	41	1	0.528	0.0128	6°
20	15	1	0.386	0.0257	35°	30	40	1	0.560	0.0140	30°
21	11	1	0.558	0.0507	25°	31	40	1	0.540	0.0135	—
22	10	1	0.382	0.0382	33°	31	40	1	0.852	0.0213	28°
獨逸 平爐 番號	1	93	1	1.100	0.0118	35°	36	37	1	1.000	0.0270
2	80	1	1.155	0.0144	35°	37	35	1	0.750	0.0214	12°
3	78	1	1.000	0.0128	—	38	35	1	0.315	0.0090	28°
4	70	1	1.438	0.0205	26°	39	35	1	0.960	0.0274	40°
5	68	1	2.198	0.0323	22°	40	35	2	0.397	0.0113	25°
6	66	1	1.110	0.0168	32°	41	35	1	0.438	0.0125	24° 30'
7	66	1	0.920	0.0139	30°	42	30	1	0.320	0.0107	7° 30'
8	65	1	1.330	0.0205	32°	43	30	1	1.230	0.0410	30°
9	65	2	0.800	0.0123	25°	44	27	1	0.900	0.0333	25°
10	65	1	0.630	0.0097	32°	45	26	1	0.465	0.0179	36°
11	65	1	1.100	0.0169	—	46	21	1	0.494	0.0235	34°
12	60	2	0.650	0.0108	30° 30'	47	18	1	0.364	0.0202	35° 30'
13	60	2	0.819	0.0137	—	48	17	1	0.600	0.0294	28°
14	60	1	1.110	0.0185	30°	49	8	1	0.230	0.0288	28° 35'
15	59	1	0.813	0.0138	30° 30'						
16	58	1	1.110	0.0191	45°						
17	55	1	1.300	0.0236	27°						
18	55	1	0.910	0.0166	30°						
19	55	1	1.080	0.0197	32°						
20	54	1	0.825	0.0153	40°						

(注意) 傾斜角度中(上)とあるは天井の角度、(下)
とあるは下數面の角度を示す。

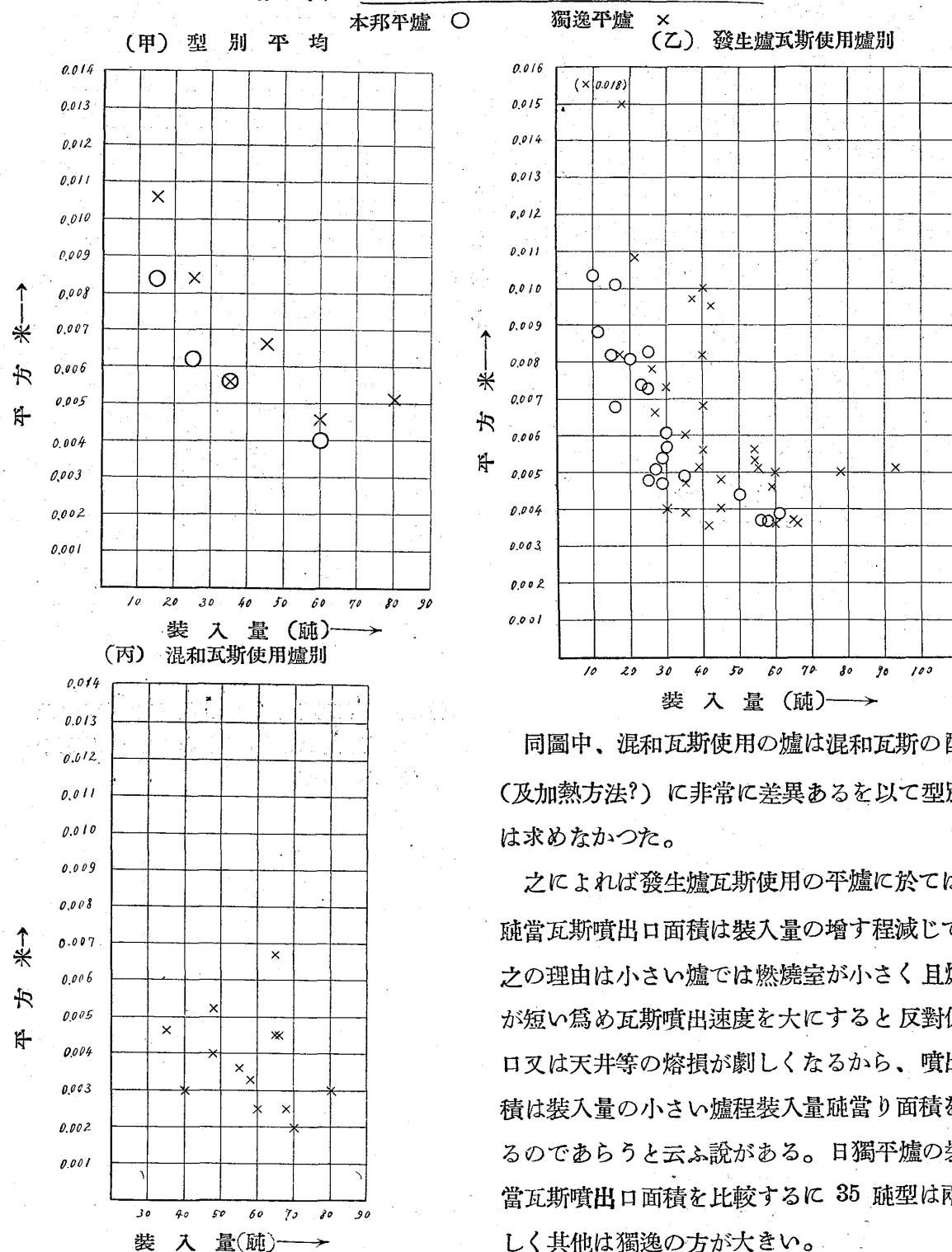
之を型別に平均すれば次の如くなる。但、混和瓦斯を用ひてゐる獨逸平爐 (No. 2, 4, 5, 6, 8, 9, 14, 16, 19, 24, 25, 32, 37) は之等の平均から除いた。本邦平爐 No. 2 及 No. 4 は混和瓦斯を用ひてゐるが、他の本邦平爐に比して大差ないから、之等は平均に加へた。

瓦斯噴出口面積 (平方米)	裝入量當瓦斯噴出口面積 (平方米)				瓦斯道傾斜角度				平均爐數	
	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸
80	—	0.430	—	0.0051	—	12.5°	0	2		
60	0.219	0.271	0.0039	0.0047	13.5°	17°	5	12		
45	—	0.270	—	0.0066	—	12°	0	8		
35	0.174	0.198	0.0056	0.0057	12°	15°	3	8		
25	0.154	0.203	0.0062	0.0084	13°	17°	9	3		
15	0.131	0.205	0.0084	0.0116	12°	17°	3	2		
10	0.100	0.144	0.0096	0.0180	14°	9.5°	2	1		
空氣噴出口面積 (平方米)	裝入量當空氣噴出口面積 (平方米)				空氣道傾斜角度				平均爐數	
	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸
80	—	1.050	—	0.0123	—	35°	0	2		
60	1.149	0.874	0.0203	0.0134	37°	30°	5	12		

碗型	空氣噴出口面積 (平方米)		裝入量疎當空氣噴出口面積 (平方米)		空氣道傾斜角度		平均爐數	
	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸
45	—	0.595	—	0.0144	—	24°	0	8
35	0.730	0.751	0.0230	0.0217	30°	26°	3	8
25	0.604	0.620	0.0239	0.0249	26°	32°	9	3
15	0.458	0.431	0.0291	0.0248	25°	32°	3	2
10	0.470	0.230	0.0445	0.0288	28.5°	28.5°	2	1

裝入量疎當瓦斯噴出口面積を圖に示せば第4圖となる。

第4圖 裝入量疎當瓦斯噴出口面積と裝入量との關係



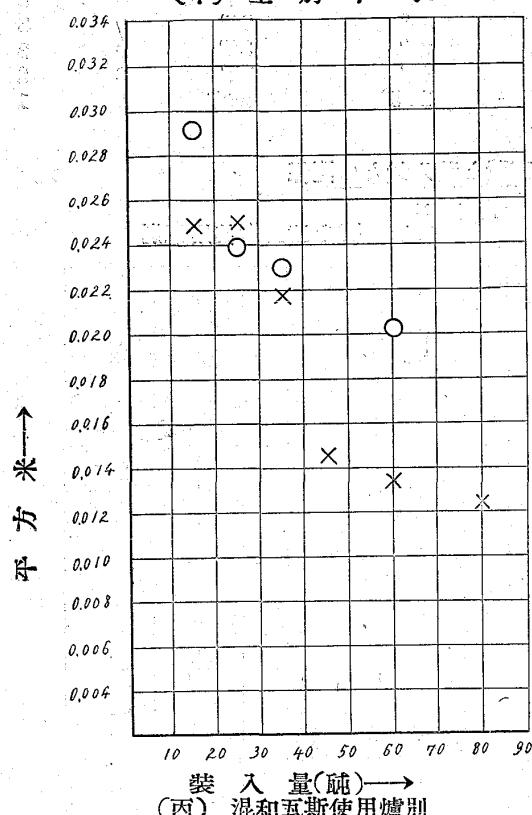
同圖中、混和瓦斯使用の爐は混和瓦斯の配合割合(及加熱方法?)に非常に差異あるを以て型別平均値は求めなかつた。

之によれば發生爐瓦斯使用の平爐に於ては裝入量疎當瓦斯噴出口面積は裝入量の増す程減じてゐる。之の理由は小さい爐では燃燒室が小さく且爐の長さが短い爲め瓦斯噴出速度を大にすると反對側の噴出口又は天井等の熔損が劇しくなるから、噴出口の面積は裝入量の小さい爐程裝入量疎當り面積を大にとのであらうと云ふ説がある。日獨平爐の裝入量疎當瓦斯噴出口面積を比較するに 35 碗型は兩者略等しく其他は獨逸の方が大きい。

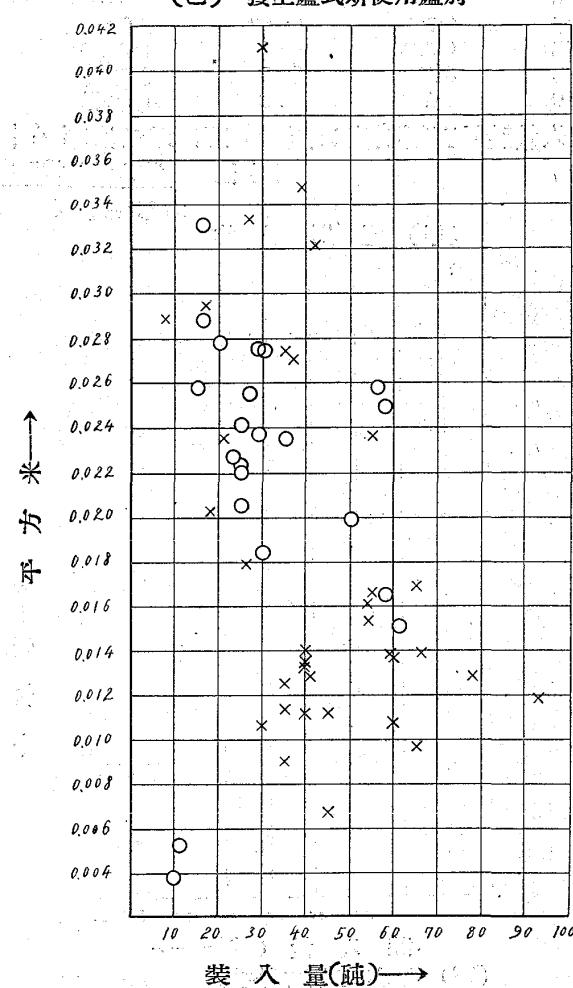
次ぎに裝入量疎當空氣噴出口面積を圖に示せば第5圖の如くになる。

第5圖 裝入量疎當空氣噴出口面積と裝入量との關係 (本邦平爐○ 獨逸平爐×)

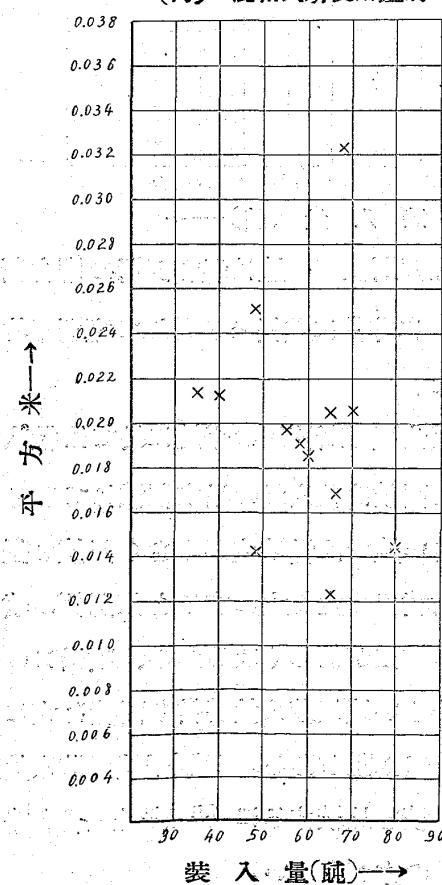
(甲) 型別平均



(乙) 發生爐瓦斯使用爐別



(丙) 混和瓦斯使用爐別



(備考) 混和瓦斯使用爐は瓦斯混和の割合(及び加熱法?)に非常の差異あるを以て型別平均値を示さず。

之によれば同面積も亦瓦斯噴出口と同様裝入量の増加と共に減少してゐる。但裝入量疎當空氣噴出口面積が前記瓦斯噴出口の場合と反対に獨逸の爐は 25 疎型を除いては本邦の爐よりも小さくなつてゐる。

次ぎに瓦斯噴出口面積に對する空氣噴出口面積の比を求める第9表の如くである。之によるとその比が本邦も獨逸も相當廣範圍に變化してゐる。之れは使用する瓦斯の成分の差異其他の理由に基くのであらう。この噴出口面積比を各型別に平均すれば次の如くになる。但混和瓦斯使用の爐は平均に加へない。

第9表 噴出口面積(空氣/瓦斯)及上昇道對噴出口面積比

本邦 平爐 番號	裝入量	噴出口面積比 (空氣/瓦斯)		上昇道面積(平方米) 噴出口面積(平方米)		獨逸 平爐 番號	裝入量	噴出口面積比 (空氣/瓦斯)		上昇道面積(平方米) 噴出口面積(平方米)			
		疏		瓦斯				疏		瓦斯			
1	61	3.8	1.9	1.4		13	60	2.7	3.4	1.0			
2	58	6.8	2.1	0.9		14	60	7.4	3.6	1.6			
3	58	4.5	2.1	1.3		15	5.9	3.0	1.8	1.3			
4	56	4.7	2.1	0.9		16	58	5.8	3.5	0.8			
5	59	4.5	2.0	1.3		17	55	4.5	2.0	0.8			
6	35	4.8	1.2	0.5		18	55	3.3	1.3	0.8			
7	30	4.8	1.2	0.5		19	55	5.5	2.3	1.0			
8	30	2.7	2.9	1.1		20	54	2.8	1.6	1.6			
9	29	5.1	1.4	0.6		21	54	2.8	1.6	1.6			
10	29	5.0	1.7	1.1		22	54	2.8	1.6	1.6			
11	27	5.0	1.7	2.2		23	54	3.0	2.4	1.8			
12	25	2.7	0.8	1.0		24	48	4.9	2.8	0.7			
13	25	4.3	3.0	1.1		25	48	3.5	5.0	1.7			
14	25	5.0	3.0	0.9		26	45	2.3	2.5	1.6			
15	25	2.7	2.9	1.1		27	45	1.7	3.3	1.0			
16	23	3.1	1.8	1.1		28	42	3.4	—	—			
17	20	3.4	1.3	0.8		29	41	3.7	2.3	1.1			
18	16	4.2	1.5	1.2		30	40	1.7	1.5	1.2			
19	16	3.3	1.3	0.9		31	40	2.0	1.5	1.0			
20	15	3.2	1.7	1.4		32	40	7.1	3.5	—			
21	11	5.8	0.9	0.6		33	40	2.0	1.3	2.1			
22	10	3.7	2.4	1.0		34	40	1.3	—	—			
獨逸 平爐 番號						35	39	6.8	3.3	0.6			
1	93	2.3	1.8	0.8		36	37	2.8	1.4	0.6			
2	80	4.8	2.6	1.0		37	35	4.7	2.3	0.9			
3	78	2.6	1.3	1.7		38	35	1.5	2.3	1.1			
4	70	9.8	4.4	1.3		39	35	5.8	2.2	0.8			
5	68	13.1	1.3	0.2		40	35	2.9	2.9	1.4			
6	66	3.8	2.9	1.1		41	35	2.6	2.3	1.6			
7	66	3.8	1.7	1.0		42	30	2.7	1.9	1.1			
8	65	4.5	2.6	0.9		43	30	5.6	2.2	0.6			
9	65	1.6	0.6	0.6		44	27	5.0	2.1	0.6			
10	65	2.6	2.3	1.0		45	26	2.3	1.4	0.8			
11	65	4.5	1.5	0.8		46	21	2.2	1.0	0.5			
12	60	3.0	2.3	1.0		47	18	1.4	1.7	2.0			

鉢型	噴出口面積比(空氣/瓦斯)		平均爐數	
	本邦	獨逸	本邦	獨逸
80	—	25	0	2
60	49	28	2	12
45	—	23	0	8
35	41	38	3	8
25	40	32	9	3
15	36	25	3	2
10	48	16	2	1

本邦及び獨逸の發生爐瓦斯發熱量を比較すると次の様になる。

發生爐瓦斯1立米發熱量(Kcal)	
本邦	獨逸
最 大 1594	1550
最 小 1050	1050
平 均 1387	1321

(後記第18表参照)

獨逸に於ける混和瓦斯使用爐の噴出口面積比は次ぎに示す所に依れば一つの例外 (No.9) を除いては一般に發生爐瓦斯使用の爐に比して大になつてゐる。但混和瓦斯の發熱量は概して發生爐瓦斯のそれに比して大となつて居る (但 No. 9 及び No. 19 を除く)。獨逸に於ける混和瓦斯使用爐の噴出口面積比 (空氣/瓦斯) 及使用混和瓦斯の發熱量は次表の様である。

爐番號	裝入量	噴出口面積比 (空氣/瓦斯)	混和瓦斯 1立米 發熱量(Kcal)	混和瓦斯 種類
2	80	48	2100	K.H
4	70	98	1650	K.G
5	68	131	1750	K.G
6	66	38	3320	K.G
8	65	45	3479	K.G
9	65	1.6*	1225	H.G
14	60	74	1650	—
16	58	58	1580	G.K.H
19	55	55	1317	G.K
24	48	49	—	G又ハH.K
25	48	35	—	G又ハH.K
32	40	71	2050	K.G
37	35	47	—	G又ハH.K
但 G : 發生爐瓦斯 K : 骸炭爐瓦斯 H : 高爐瓦斯		*此比は普通の發生爐の場合より小さい。		

之によると混和瓦斯の發熱量の高いものが必ずしも噴出口面積比 (空氣/瓦斯) が大となつて居ない。(例へば No. 6 と No. 5 の比較)。但混和瓦斯の加熱方法又は混和方法 (噴出口の所で混和するか又は混和した瓦斯を噴出口に送るか等) 等の差異其他に就て詳細が不明であるので噴出口面積比が前表の如く色々異なる理由に就て論述する事が出來ない。

次に骸炭爐瓦斯のみを用ひてゐる平爐の瓦斯及空氣噴出口の面積を示せば次の様である。

S.u.E. 爐番號	裝入量 (噸)	瓦斯噴出口面積 (平方米)	空氣噴出口面積 (平方米)	裝入量純當空氣噴出口面積 (平方米)	噴出口面積比 (空氣/瓦斯)
17	32	0.0059×2	0.90	0.0281	77
50	105	0.0113×2	1.94	0.0185	86
51	105	0.0113×2	1.94	0.0185	86

之等の爐は骸炭爐瓦斯を豫熱せずに爐床内に吹き入れて居るものであつて瓦斯蓄熱室はない。(從て本論文の統計に此等の爐を除外した事は前述の通りである。)

此表に依れば骸炭爐瓦斯のみを使用する爐では噴出口面積比 (空氣/瓦斯) が前掲發生爐瓦斯又は混和瓦斯使用の爐に比して非常に大きい。

之れは骸炭爐瓦斯完全燃焼に要する空氣量が同容積の發生爐瓦斯又は混和瓦斯を完全燃焼させるに要する空氣量よりも非常に大きい事及び骸炭爐瓦斯は常温のまゝで噴出口を出で空氣は餘熱されて出

(1) 瓦斯分析は試料の採取法、分析者の手際等の差異に依り同一瓦斯に異る分析結果を示す事もあるから報告の分析を以て各工場の瓦斯の良否を正確に比較出来難い。

る爲めに噴出口を出る時の骸炭瓦斯容積に對する空氣容積の割合が非常に大きいのでもあらうがそれにも此場合單位時間に噴出口を出る豫熱空氣對常溫骸炭瓦斯の容積比は此爐の噴出口比(空氣/瓦斯)に比すれば非常に小さい様である。今試みに本邦某工場の發生爐瓦斯、骸炭瓦斯、高爐瓦斯の分析から此等の瓦斯を完全燃焼するに要する空氣量を計算すると次ぎの様になる。⁽¹⁾

	CO	H ₂	CH ₄	C ₂ H ₄ (CmHn)	CO ₂	N ₂	O ₂	1立米發熱量 (カロリー)	瓦斯 1立米完全燃燒に要する空氣量 (立米)
發生爐瓦斯	28	11	4	—	3	54	—	1,474	1.3
骸炭瓦斯	9	40	29	—	5.5	14	0.5	4,061	4.2
高爐瓦斯	29	—	1	—	11	59	—	965	0.8

今骸炭瓦斯を前掲の成分と假定し之れを完全燃焼するに要する空氣量の 10 %程過剰の空氣を供給すると假定すれば骸炭瓦斯 1 容積に對し空氣 4.6 容積を要する事になる。骸炭瓦斯は常溫で噴出口を出で空氣は 1,100°C に豫熱せられるとすれば空氣の容積は常溫の時の約 5 倍となるので噴出口を出る際に常溫の骸炭瓦斯 1 容積に對し 1,100°C の空氣 23 (=4.6×5) 容積の割合となる。然るに前表に依れば噴出口比(空氣/瓦斯)は約 80 にもなつて居る。従つて骸炭瓦斯は空氣よりも餘程高速度に噴出口を出るようと思はれる(此他にタール等をも混じてゐるのかも知れない)。

本邦及獨逸の平爐の噴出口面積比(空氣/瓦斯)を圖示すれば第 6 圖の如くなる。

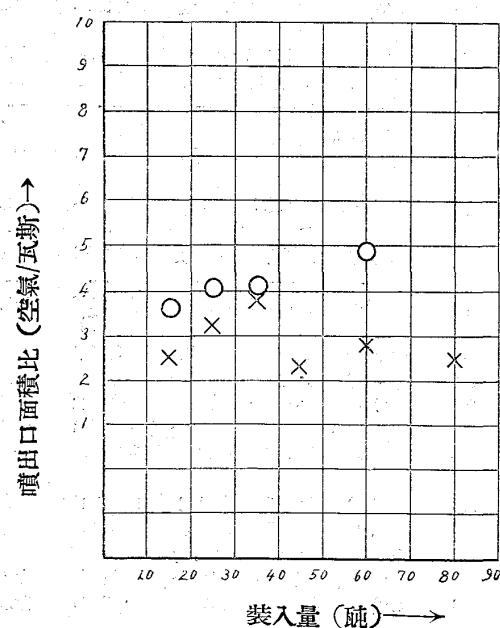
近來新らしい鹽基性平爐では噴出口の比(空氣/瓦斯)を從來より大きくする傾向があると云ふ。

瓦斯及空氣上昇道の寸法及面積は第 10 表に示す如くである。

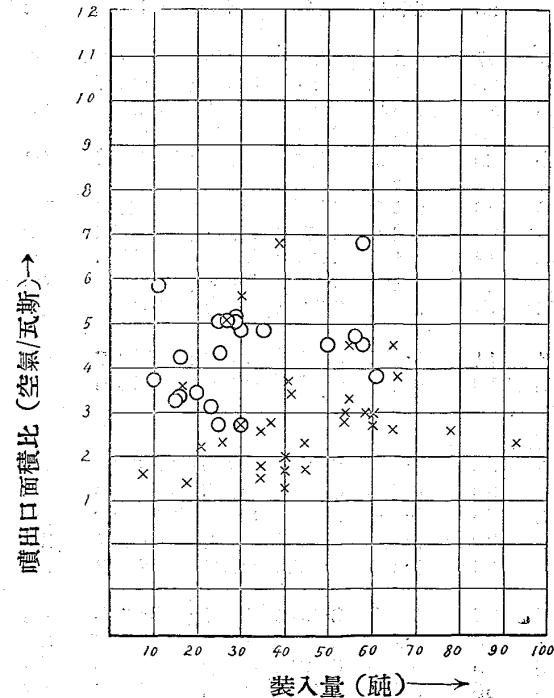
第 6 圖 噴出口面積比(空氣/瓦斯)と裝入量との關係

本邦平爐○
獨逸平爐×

(甲) 型別平均



(乙) 発生爐瓦斯使用爐別



(1) 瓦斯 1立米發熱量

Landolt(1923年)頁

	カロリー
CO	3,035
CH ₄	8,535 //
C ₂ H ₄	14,080 //
H ₂	2,575 //

空氣中の酸素容積%を 21 %とす。

(丙) 混和瓦斯使用爐別

噴出面積比(空氣/瓦斯)→

装入量 (噸)	喷出面積比(空氣/瓦斯)									
	3.0	4.0	5.0	6.0	7.0	8.0	9.0	10.0	11.0	12.0
30	x									
40		x								
50		x	x							
60			x	x						
70			x	x						
80				x						
90					x					
100						x				
110							x			
120								x		

(備考) 混和瓦斯使用爐は瓦斯
混合の割合(及び加熱
方法?)に非常に差異
あるを以て型別平均を
示さず。

第10表 瓦斯及空氣上昇道

本邦 平爐 番號	瓦斯上 昇道横 断面積	裝入量 平米	空氣上 昇道橫 断面積	裝入量 平米	上昇道 面積比 瓦斯/空氣	獨逸 平爐 番號	瓦斯上 昇道横 断面積	裝入量 平米	空氣上 昇道橫 断面積	裝入量 平米	上昇道 面積比 瓦斯/空氣		
1 61	0.450	0.0074	0.638x2	0.0211	2.8	16	58	0.334x2	0.0115	0.427x2	0.0158	1.3	
2 58	0.450	0.0077	0.638x2	0.0219	2.8	17	55	0.560	0.0102	0.49x2	0.0176	1.8	
3 58	0.450	0.0078	0.638x2	0.0220	2.8	18	55	0.350	0.0064	0.720	0.0131	2.1	
4 56	0.450	0.0081	0.638x2	0.0229	2.8	19	55	0.455	0.0058	1.125	0.0205	2.5	
5 50	0.450	0.0090	0.638x2	0.0255	2.8	20	54	0.488	0.0090	1.280	0.0237	2.6	
6 35	0.203	0.0058	0.203x2	0.0116	2.0	21	54	0.488	0.0090	1.280	0.0237	2.6	
7 30	0.203	0.0068	0.203x2	0.0135	2.0	22	54	0.488	0.0090	1.280	0.0237	2.6	
8 30	0.525	0.0175	0.300x2	0.0200	1.1	23	54	0.700	0.0130	1.520	0.0281	2.1	
9 29	0.225	0.0078	0.225x2	0.0155	2.0	24	48	0.700	0.0145	0.805	0.0168	1.2	
10 29	0.225	0.0079	0.375x2	0.0263	3.3	25	48	0.960	0.0200	0.56x2	0.0233	1.2	
11 27	0.225	0.0085	0.375	0.0141	1.7	26	45	0.510	0.0120	0.790	0.0176	1.5	
12 25	0.162	0.0065	0.284x2	0.0227	3.5	27	45	0.600	0.0133	0.300	0.0067	0.5	
13 25	0.370	0.0148	0.560	0.0224	1.5	28	48	—	—	—	—	—	
14 25	0.360	0.0144	0.560	0.224	1.6	29	41	0.168x20	0.0082	0.192x3	0.0140	1.7	
15 25	0.525	0.0210	0.300x2	0.0240	1.1	30	40	0.480	0.0120	0.675	0.0169	1.4	
16 23	0.309	0.0134	0.279x2	0.0223	1.8	31 ⁽¹⁾	40	0.406	0.0101	0.540	0.0135	1.3	
17 20	0.212	0.0106	0.235x2	0.0235	2.2	(32)	40	0.420	0.0105	(0.096)	—	—	
18 16	0.165	0.0103	0.279x2	0.0348	3.4	33	40	0.300	0.0075	0.48x2	0.0240	3.2	
19 16	0.212	0.0132	0.235x2	0.0294	2.2	34	40	—	—	—	—	—	
20 15	0.214	0.0143	0.263x2	0.0351	2.5	35	39	0.660	0.0169	0.840	0.0215	1.3	
21 11	0.089	0.0081	0.169x2	0.0307	3.8	36	37	0.500	0.0135	0.630	0.0170	1.3	
22 10	0.247	0.0247	0.185x2	0.0370	1.5	37	35	0.360	0.0103	0.325x2	0.0186	1.8	
獨逸平 爐番號	1 93	0.850	0.0091	0.880	0.0095	1.0	39	35	0.490	0.0140	0.360	0.0103	0.7
	2 80	0.635	0.0079	1.166	0.0146	1.8	39	35	0.360	0.0103	0.36 x2	0.0206	2.0
	3 78	0.500	0.0064	0.87 x2	0.0223	3.5	40	35	0.400	0.0114	0.558	0.0159	1.4
	4 70	0.630	0.0090	1.800	0.0257	2.9	41	35	0.390	0.0111	0.722	0.0206	1.9
	5 68	0.225	0.0083	0.480	0.0071	2.1	42	30	0.230	0.0077	0.345	0.0115	1.5
6 66	0.860	0.0013	0.602x2	0.0182	1.4	43	30	0.490	0.0163	0.337x2	0.0225	1.4	
7 66	0.419	0.0063	0.880	0.0133	2.1	44	27	0.19x2	0.0141	0.25 x2	0.0185	1.3	
8 65	0.765	0.0012	0.6 x2	0.0184	1.6	45	26	0.282	0.0103	0.376	0.0145	1.3	
9 65	0.300	0.0046	0.503	0.0077	1.7	46	21	0.221	0.0105	0.250	0.0119	1.1	
10 65	0.560	0.0086	0.640	0.0098	1.1	47	18	0.455	0.0253	0.720	0.0400	1.6	
11 65	0.360	0.0055	0.850	0.0131	2.4	48	17	0.188x20	0.0221	0.348x2	0.0409	1.9	
12 60	0.25x2	0.0083	0.313x2	0.0104	1.3	49	8	0.275	0.0344	0.405	0.0506	1.5	
13 60	1.020	0.0170	0.410x2	0.0137	0.8								
14 60	0.540	0.0090	1.729	0.0288	3.2								
15 59	0.480	0.0081	1.050	0.0178	2.2								

(1) 空氣上昇道面積は 0.096 平方米とあり、
0.960 の誤植と思はる、故に No. 32 は上
昇道面積統計より除く。

上昇道面積の大小は爐の能率に餘り關係するものでないから設計に際しても重要視せずに慣例と便宜上からその大きさを定めてゐる傾向がある。上昇道の横断面積を型別に平均すれば次の如くになる。之の平均にも獨逸の混和瓦斯使用の平爐を除いた。

爐型	瓦斯上昇道				空氣上昇道				平均爐數	
	横断面積(平方米)		同/裝入量(噸)		横断面積(平方米)		同/裝入量(噸)		本邦	獨逸
	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸		
80	—	0.675	—	0.0078	—	1.310	—	0.0159	0	4
60	0.450	0.493	0.0080	0.0092	1.275	0.694	0.0227	0.0173	5	12
45	—	0.540	—	0.0122	—	0.721	—	0.0166	0	8
35	0.310	0.430	0.0100	0.0124	0.471	0.611	0.0150	0.0176	3	8
25	0.290	0.294	0.0117	0.0118	0.688	0.375	0.0217	0.0145	9	3
15	0.197	0.416	0.0126	0.0237	0.430	0.708	0.0331	0.0405	3	2
10	0.168	0.275	0.0164	0.0344	0.354	0.405	0.0339	0.0506	2	1

上表で見る如く裝入量與當上昇道面積は瓦斯及空氣共に裝入量の大小と關係はない。

瓦斯及空氣上昇道面積比(空氣/瓦斯)は第 10 表に掲げた如くでその比は 1 乃至 3 の間にあるが、獨逸の例に於て稀に空氣上昇道面積が却つて瓦斯上昇道面積より小さいものもある。上昇道面積は前述した通り、設計に當つて便宜な寸法を採用しその大きさは第二の問題として居るらしく瓦斯と空氣との上昇道面積比と爐の大小とは關係がない。

上昇道と噴出口との面積比は前掲第 9 表に示す通りである。之も亦前述の理由で、爐の大小とは關係がない。大體に於てこの比は空氣よりも瓦斯の場合の方がその値が大である。之は瓦斯噴出口を上昇道面積に對して著しく絞つて居る爲で空氣の場合は上昇道面積が却つて噴出口面積よりも小さいものが多數見受けられる。之は操業の關係上任意に空氣噴出口の面積を増減して爐況を調節した爲めであらう。

上昇道對噴出口面積比を型別に平均すれば次の如くなる。但し、獨逸の混和瓦斯使用の爐は除いた。

爐型	瓦斯上昇道面積		空氣上昇道面積		平均爐數	
	瓦斯噴出口面積		空氣噴出口面積		本邦	獨逸
	本邦	獨逸	本邦	獨逸		
80	—	2.6	—	1.3	0	2
60	2.0	2.2	1.2	1.2	5	12
45	—	2.1	—	1.3	0	6
35	1.7	2.3	0.7	1.0	3	8
25	2.0	1.5	0.9	0.6	9	3
15	1.5	2.2	1.2	1.7	3	2
10	1.7	1.6	0.8	1.8	2	1

次に噴出口を出る瓦斯及空氣の速度を計算した。瓦斯量及空氣量は前節に述べた様に噴出口を出る瓦斯量は石炭 1 坑當 3 立米とし瓦斯 1 立米に要する空氣量を 1.4 立米と假定した(第 3 節参照)。又噴出口を出る瓦斯及空氣流線の中心線が熔滓面にあたる位置を計算した。結果は第 11 表に掲げた。瓦斯及空氣流線が熔滓面にあたる位置を表す數字は(D)圖に見る如く一方側から出た瓦斯及び空氣流線の中心線が熔滓面と交はる點を G 及び A としその位置を計算した。この爲に (D) 及 (E)

圖中 a , b , θ_A 及び θ_G の値を各工場に問合せ、その報告を得て算出したのである。 A 及び G 點の爐床の長さ及び幅に對する位置を定むるに次の二方法を用ひた。

(1) 熔滓面上に A 又は G 點を通過し噴出口面上に垂直線を畫き、その垂足を A_i 又は G_i とし、

直線 $A \sim A_i$ 又は $G \sim G_i$ の長さを爐床の長さに對する百分率で示す。

(2) 熔滓面上に A 又は G 點を通過し、爐床前壁に垂線を畫き其垂足を A_w 又は G_w とし、直線 $A \sim A_w$ 又は $G \sim G_w$ の長さを爐床の幅に對する百分率で示す。

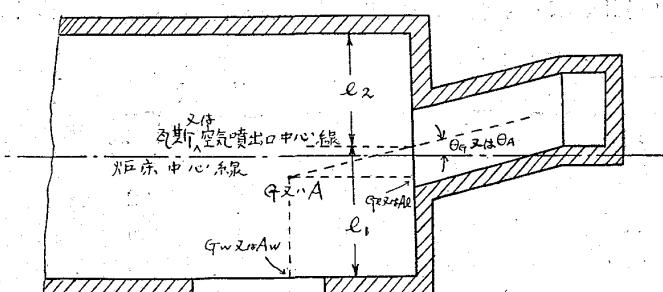
第 11 表中 No. 12 を除く他は凡て一方側にある瓦斯及び空氣噴出口は各一つ宛で、空氣口は瓦斯口の上部にある。

(No. 12 は瓦斯口は 1 で、空氣口は 2

であつて空氣口は瓦斯口の兩側にある、従つて No. 12 の空氣の流線が熔滓面にあたる位置が爐幅に $\frac{2}{3}$ であるとあるは此二つの空氣噴出口を出る空氣流線が爐の前後壁から夫々 $\frac{2}{3}$ の距離にあたる事を示すものである。)

同表で見ると、瓦斯は一般に空氣よりも高速度で噴出する。

(E) 圖



瓦斯及空氣流線が湯面にあたる點は爐幅に對しては略其中央部又は稍其前方に位し爐長に對しては瓦斯は其 $1/10 \sim 1/3$ の所に、空氣は其の $1/5 \sim 1/2$ 所に位する。又裝入量の大きい爐では空氣流線が瓦斯流線と湯面に接しない内に交はるも(第 11 表中 $G \sim G_i > A \sim A_i$ のもの)が多いが裝入量の小さい爐では空氣流線

が湯面にあたる位置が瓦斯のそれよりもはるかに遠い ($G \sim G_i < A \sim A_i$)。

(1) 瓦斯及空氣噴出口の高さは既に報告を得て居たので各工場に問合せた寸法は、熔滓面より空氣又は瓦斯噴出口の下敷迄の高さで附表の j 及び k の値である。

第 11 表 噴出口に於ける瓦斯及空氣の速度及夫等の湯面に接觸する位置

爐番號	裝入量	瓦斯速度 米/秒	空氣速度 米/秒	湯面に接する位置			
				瓦 斯		空 氣	
				爐の長さに對し (G-G _l)	爐幅に對し (G-G _w)	爐長に對し (A-A _l)	爐幅に對し (A-A _w)
1	61	6.1	2.2	21	47	18	47
2	58	—	—	10	48	18	48
3	58	9.1	2.9	21	48	18	48
3	56	—	—	10	48	19	48
5	50	7.9	2.4	22	46	19	48
6	35	6.5	1.9	27	47	31	47
7	30	5.6	1.7	29	48	34	48
8	30	6.1	3.1	18	48	24	50
9	29	6.2	1.7	32	48	41	48
10	29	8.2	2.3	21	38	34	46
11	27	7.7	2.2	19	53	37	52
12	25	—	—	9	50	22	25
13	25	8.3	2.7	20	46	42	46
14	25	8.3	2.3	20	46	42	46
15	25	5.2	2.6	22	48	28	50
16	23	7.0	3.2	18	50	31	50
17	20	3.6	1.5	32	50	56	50
18	16	5.8	2.0	18	50	51	50
19	16	2.9	1.3	33	50	64	50
20	15	7.2	3.2	33	50	35	50
21	11	5.5	1.3	21	50	33	50
22	10	6.2	2.4	16	50	34	50

(注意) 瓦斯及び空氣共零度 1 気圧としてその速度を計算した。

第 5 節 蓄熱室に就て 製鋼作業では廢棄瓦斯の潜熱を回収する爲め蓄熱室を用ひ又はこれと汽罐と併用して居る。汽罐を設けるのが盛んになつたのは 20 年來の事であるが近頃は蓄熱室の熱回収能率を増大して汽罐を省く所もある様である。

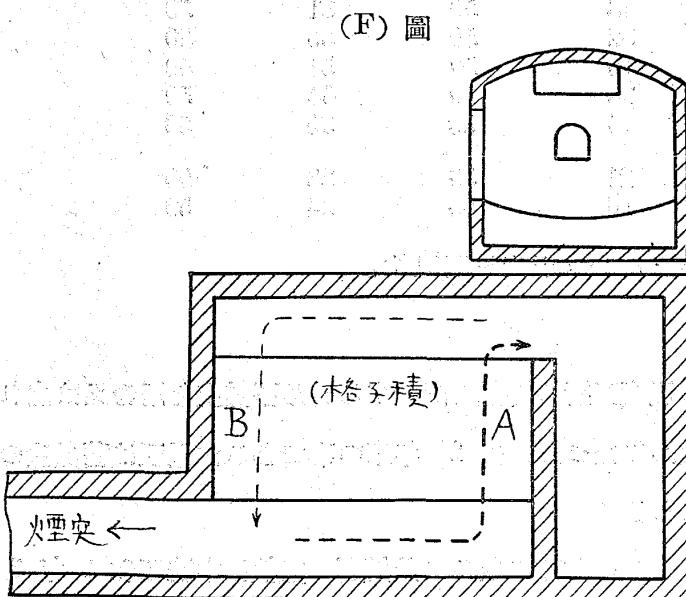
瓦斯及空氣蓄熱室の寸法を各型別に平均すると次の如くになる（此爐別の數値は本誌昭和 3 年 3 月發表の寸法表にあり）。

碗型	瓦 斯 蓄 热 室								平均爐數 本邦 獨逸	
	長さ(耗)		幅(耗)		高さ(耗)		格子積高さ(耗)			
	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸		
80	—	6,365	—	2,315	—	7,715	—	4,870	0 4	
60	6,500	5,937	2,230	2,719	5,812	6,790	3,477	4,126	5 19	
45	—	4,871	—	2,646	—	5,970	—	3,977	0 11	
35	6,006	4,206	2,060	2,256	4,450	6,092	2,721	3,741	3 9	
25	4,938	3,336	1,974	2,130	4,163	5,790	2,653	3,827	9 3	
15	4,840	3,845	1,971	2,200	3,657	4,409	2,410	2,450	3 2	
10	3,338	3,200	1,269	2,200	3,746	5,300	2,243	2,730	2 1	

種型	空氣蓄熱室											
	長さ(耗)		幅(耗)		高さ(耗)		格子積高さ(耗)		平均爐數			
	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸	木邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸
80	—	6,365	—	3,438	—	7,770	—	4,615	0	4		
60	6,500	5,592	3,450	—	5,792	6,825	3,479	4,185	5	19		
45	—	5,095	—	3,187	—	5,980	—	3,825	0	11		
35	6,340	4,419	2,847	2,938	4,450	6,125	2,721	3,744	3	9		
25	5,279	3,377	2,581	2,833	4,280	5,790	2,823	3,827	9	3		
15	4,843	3,845	2,083	2,440	3,657	4,715	2,410	2,820	3	2		
10	3,253	3,200	1,716	2,400	3,746	5,300	2,243	2,730	2	1		

上表に依ると獨逸は本邦に比し瓦斯及び空氣蓄熱室の長さは短く幅は長い。蓄熱室の高さ及び格子積の高さは獨逸の爐は本邦に比して一般に大である。格子積の高さは瓦斯及び空氣の餘熱溫度を高むる爲めに重大な影響を及ぼすものであつて瓦斯及空氣が豫熱される程度は此等が格子積の下から上に垂直に通過する行程の長い程良好である。故に格子積の抵抗、煙突のドラフト等の許す範圍内で格子積高さを増大した方がよいと信ぜられる。此理由は瓦斯又は空氣が蓄熱室格子積を通過するのに次の圖の様な道程を探ると云ふ。

(F) 圖



(1) T. J. Mc Loughlin 氏記す所に依れば瓦斯又は空氣が蓄熱室格子積を昇つて爐床に入る際又は廢棄瓦斯が格子積を降つて煙突に出る際に此等の瓦斯の速度が格子積の各部分に於て一樣でない。即ち瓦斯又は空氣が格子積を昇る時は(F)圖A部の速度最も早くB方面は非常に遅い。反対に廢棄瓦斯が格子積を降る時はB部の瓦斯速度が最も早くA方面は非常に遅い。故に格子積を浅く長く積む時は此瓦斯速度の遅速の差が増大して格子積の内に充分利用せられない部分が出來て格子積の餘熱回収率が大いに低下する。故に格子積は成可く高く積む方が有利であると云ふ。瓦斯及空氣蓄熱室の格子積、格子積容積及格子積内空所容積は第12表及第13表の様である。之を各型別に平均すれば次の如くになる。

(1) T. J. Mc Loughlin. (Iron & Coal Trade Review, July 19, 1929, p. 75.)

第12表 瓦斯蓄熱室

本邦 平爐 番號	装入量	蓄熱室		格子積		格子積容積		内空所 容積	格子積容積	蓄熱室		格子積		格子積容積		内空所 容積	格子積容積
		容	積	容	積	蓄熱室容積	(%)			容	積	蓄熱室容積	(%)				
1	61	80.00	49.90	62	30.50	61	61	13	60	80.00	50.80	64	64	16	58	80.00	50.00
2	58	79.63	49.90	63	30.27	61	61	14	60	78.08	51.84	66	66	17	55	77.40	58.00
3	58	82.80	51.05	62	30.31	59	59	15	59	58.92	37.00	63	63	18	55	150.00	75.00
4	56	79.63	49.90	63	30.27	61	61	18	55	90.00	44.00	49	49	20	54	77.80	54.10
5	50	80.41	51.48	64	30.59	59	59	21	54	90.90	50.40	62	62	22	54	102.50	72.00
6	35	62.06	33.04	53	19.04	58	58	22	54	81.87	50.50	62	62	23	54	57.00	35.90
7	30	42.62	24.74	58	15.24	62	62	24	48	104.00	80.00	77	77	25	48	29.00	24.90
8	30	53.50	30.43	56	15.25	50	50	26	45	64.60	53.30	83	83	27	45	84.00	51.60
9	29	45.05	32.13	71	18.88	59	59	28	42	67.28	40.84	61	61	29	41	29.00	24.90
10	29	59.80	23.50	39	13.37	57	57	30	40	59.00	41.00	70	70	31	40	46.40	31.65
11	27	44.00	16.20	48	9.40	58	58	32	40	65.50	43.77	67	67	33	40	41.00	29.26
12	25	24.12	16.80	70	7.26	43	43	34	40	57.25	30.90	58	58	35	39	57.25	30.90
13	25	38.50	34.00	88	22.00	65	65	36	37	90.00	62.50	69	69	37	35	41.00	24.10
14	25	39.00	34.50	88	22.50	65	65	38	35	54.28	34.30	82	82	39	35	61.90	24.10
15	25	53.50	30.43	56	15.25	50	50	40	35	45.34	19.00	44	44	41	30	28.00	17.50
16	23	28.49	19.08	70	13.00	68	68	42	30	54.60	41.00	75	75	43	27	37.75	19.65
17	20	26.83	12.12	45	6.67	55	55	44	27	42.70	28.40	67	67	45	21	29.00	22.15
18	16	29.60	21.40	72	11.75	55	55	46	21	22.30	12.93	58	58	47	18	57.25	30.90
19	16	29.95	13.26	44	7.29	55	55	48	18	29.00	24.90	86	86	49	8	37.30	19.20
20	15	19.13	12.69	63	6.93	58	58	50	15	65.50	43.77	67	67	51	—	—	—
21	11	13.50	9.42	70	5.26	56	56	52	10	67.28	40.84	61	61	53	—	—	—
22	10	15.46	9.59	62	6.91	73	73	54	10	59.00	41.00	70	70	55	—	—	—
獨逸 平爐 番號		蓄熱室		格子積		格子積容積		蓄熱室		格子積		格子積容積		蓄熱室		格子積	
(噸)		(立米)		(立米)		(%)		(立米)		(立米)		(%)		(立米)		(立米)	
1	93	74.00	56.00	76	—	—	—	36	37	90.00	62.50	69	69	37	35	41.80	34.30
2	80	91.50	62.80	69	—	—	—	38	35	54.28	24.10	44	44	39	35	61.90	24.10
3	78	84.10	57.50	68	—	—	—	40	35	45.34	19.00	42	42	41	30	28.00	17.50
4	70	96.07	68.03	71	—	—	—	42	35	37.75	19.65	52	52	43	30	54.60	41.00
5	68	87.75	66.30	76	—	—	—	44	27	42.70	28.40	67	67	45	26	30.18	22.15
6	66	85.54	59.14	69	—	—	—	46	21	29.26	—	—	—	47	18	57.25	30.90
7	66	102.00	67.40	66	—	—	—	48	17	22.30	12.93	58	58	49	8	37.30	19.20
8	65	85.54	59.14	69	—	—	—	50	8	65.50	43.77	67	67	51	—	—	—
9	65	87.57	56.24	64	—	—	—	52	—	—	—	—	—	53	—	—	—
10	65	108.00	61.00	56	—	—	—	54	—	—	—	—	—	55	—	—	—
11	65	92.00	59.50	65	—	—	—	56	—	—	—	—	—	57	—	—	—
12	60	55.00	39.74	72	—	—	—	58	—	—	—	—	—	59	—	—	—

第13表 空氣蓄熱室

本邦 平爐 番號	装入量	蓄熱室		格子積		格子積容積		内空所 容積	格子積容積	蓄熱室		格子積		格子積容積		内空所 容積	格子積容積
		容	積	容	積	蓄熱室容積	(%)			容	積	蓄熱室容積	(%)				
1	61	127.00	77.37	61	46.70	60	60	12	25	24.87	21.71	87	9.88	45	—	—	—
2	58	123.23	77.37	63	46.58	60	60	13	25	51.20	43.80	86	27.80	63	—	—	—
3	58	126.25	89.70	71	44.05	49	49	14	25	58.30	48.00	90	32.00	67	—	—	—
4	56	123.23	77.37	63	46.58	60	60	15	25	81.57	46.87	57	23.70	50	—	—	—
5	50	121.80	78.94	65	47.37	60	60	16	23	36.79	25.41	69	17.56	69	—	—	—
6	35	80.50	43.60	54	38.42	74	74	17	20	30.92	11.46	37	6.30	55	—	—	—
7	30	65.76	38.00	58	28.35	75	75	18	16	32.40	23.45	72	12.70	54	—	—	—
8	30	81.57	46.87	57	23.77	50	50	19	16	34.47	14.38	42	7.91	55	—	—	—
9	29	76.64	48.84	64	27.90	57	57	20	15	30.15	20.04	66	11.56	58	—	—	—
10	29	42.30	34.15	81	21.38	63	63	21	11	17.38	12.50	72	6.68	53	—	—	—
11	27	34.00	26.30	78	15.50	59	59	22	10	21.18	13.22	62	9.78	74	—	—	—

獨逸 平爐 番號	裝入量	蓄熱室 容積		格子積 容積		獨逸 平爐 番號	裝入量	蓄熱室 容積		格子積 容積	
		(噸)	(立米)	(立米)	(%)			(立米)	(%)	(立米)	(%)
1	93	132.00	84.00	64		26	45	81.18	44.57	55	
2	80	151.20	105.60	70		27	45	147.00	84.00	57	
3	78	135.00	96.00	71		28	42	—	—	—	
4	70	151.20	115.36	76		29	41	36.00	31.10	86	
5	68	117.00	88.40	72		30	40	111.60	69.29	62	
6	66	125.20	87.78	70		31	40	111.60	69.29	62	
7	66	170.00	113.60	67		32	40	87.20	53.20	61	
8	65	125.20	87.78	70		33	40	59.00	41.00	70	
9	65	20.30	59.28	64		35	40	—	—	—	
10	65	137.00	77.80	57		35	39	94.00	63.00	67	
11	65	117.00	65.50	56		36	37	90.00	67.00	74	
12	60	75.23	64.90	86		37	35	36.90	30.40	82	
13	60	90.00	53.40	59		38	35	83.80	37.20	44	
14	60	101.20	67.20	67		39	35	91.00	41.28	45	
15	59	106.00	56.00	53		40	35	53.50	24.65	46	
16	58	103.00	64.00	62		41	35	65.90	33.60	51	
17	55	84.40	58.00	69		42	30	40.50	24.00	59	
18	55	215.00	90.00	42		43	30	67.60	45.00	67	
19	55	132.00	72.00	55		44	27	63.50	44.10	69	
20	54	112.00	80.00	72		45	26	36.23	26.58	73	
21	54	130.00	96.00	74	9	46	21	64.80	37.24	57	
22	54	136.00	107.00	75	9	47	18	63.60	35.90	56	
23	54	137.50	66.93	49		48	17	28.96	18.58	64	
24	48	112.00	78.70	70		46	8	41.70	21.00	50	
25	48	117.00	88.00	75							

瓦斯蓄熱室

碗型	蓄熱室容積		格子積容積		格子積容積(立米) 蓄熱室容積(立米)		空所容積(立米) 格子積容積(立米)		平均爐數	
	本邦 (立米)	獨逸 (立米)	本邦 (立米)	獨逸 (立米)	本邦 (%)	獨逸 (%)	本邦 (%)	獨逸 (%)	本邦	獨逸
80	—	86.42	—	61.08	—	71	—	—	0	4
60	80.49	89.44	50.44	52.22	63	56	60	—	5	19
45	—	65.21	—	45.83	—	71	—	—	0	9
35	52.73	53.26	29.40	32.24	56	75	56	—	3	9
25	39.92	36.43	24.31	26.90	63	70	58	—	9	2
15	26.22	38.31	15.78	21.92	61	56	55	—	3	2
10	14.48	37.30	9.50	19.20	65	52	64	—	2	1
			平均		62	59	59			

空氣蓄熱量

碗型	蓄熱室容積		格子積容積		格子積容積(立米) 蓄熱室容積(立米)		空所容積(立米) 格子積容積(立米)		平均爐數	
	本邦 (立米)	獨逸 (立米)	本邦 (立米)	獨逸 (立米)	本邦 (%)	獨逸 (%)	本邦 (%)	獨逸 (%)	本邦	獨逸
80	—	124.40	—	100.24	—	70	—	—	0	4
60	124.30	121.42	80.15	76.61	65	64	58	—	5	19
45	—	85.83	—	62.12	—	66	—	—	0	9
35	75.94	68.11	42.83	40.68	57	59	67	—	3	9
25	47.95	54.84	34.06	35.97	72	66	59	—	9	2
15	32.34	46.32	19.99	27.24	60	60	52	—	3	2
10	19.28	41.71	12.36	21.00	67	50	64	—	2	1
			平均		64	62	60			

之によれば蓄熱室容積に対する格子積容積は本邦獨逸共に大體に於て 50—70% の範囲を上下し平均約 60—65% になつてゐる。

瓦斯及空氣蓄熱室の裝入量疎當格子積容積、格子積の受熱面積及び格子積煉瓦の厚さは第 14 表及第 15 表に示した。

第 14 表 瓦 斯 蓄 热 室 格 子 積

本邦 平爐 番號	裝 入 量 (噸)	格子 積 容 量 (立米)	裝入量 受熱 疎當 格子 積 容 量 (立米)	受熱 面積 (平方米)	裝入量 受熱 疎當 格子 積 容 量 (立米)	格子 積 1 立米 當受熱 積 面 積 (平方米)	瓦斯及空 氣格子 積 容 量 (立米)	格子 積 1 立米 當受熱 積 面 積 (平方米)	裝入量 受熱 疎當 格子 積 容 量 (立米)	受熱 面積 (平方米)	裝入量 受熱 疎當 格子 積 容 量 (立米)	格子 積 1 立米 當受熱 積 面 積 (平方米)	瓦斯及空 氣格子 積 容 量 (立米)	
1	61	49.90	0.82	541.514	8	10	100	11	13	11	13	100	100	100
2	58	49.90	0.86	496	9	10	100	14	13	14	13	80及90	80	80
3	58	51.05	0.88	650	11	13	100	18	13	938	17	13	120	120
4	58	49.90	0.89	496	9	10	100	19	12	524	10	12	125	125
5	50	51.48	1.03	616	12	14	90	20	15	800	15	15	100	100
6	35	33.04	0.94	392	11	12	95	21	15	825	15	15	60	60
7	30	24.74	0.83	291	10	12	95	22	13	914	17	13	60	60
8	30	30.43	1.01	417	14	14	100	23	13	631	12	13	100	100
9	29	32.13	1.11	327	13	12	90	24	15	525	11	15	65及100	65及100
10	29	23.50	0.81	250	9	11	100	25	15	1,187	25	15	100	100
11	27	16.20	0.60	190	7	12	100	26	12	363	8	12	100	100
12	25	16.80	0.67	221	9	13	63	27	14	710	16	14	80	80
13	25	34.00	1.36	570	23	17	65	28	16	—	—	—	80	80
14	25	34.50	1.38	578	23	17	65	29	16	400	10	16	100	100
15	25	30.43	1.22	417	17	14	100	30	7	373	9	7	100	100
16	23	19.08	0.83	266	12	14	63	31	10	373	9	7	100	100
17	20	12.12	0.61	227	11	19	65	32	14	587	15	14	90	90
18	16	21.40	1.33	545	34	25	64	33	16	667	17	16	65	65
19	16	13.26	0.83	249	16	19	65	34	17	—	—	—	80	80
20	15	12.69	0.85	230	15	18	60	35	17	509	13	17	100	100
21	11	9.42	0.86	235	21	25	64	36	15	6250	25	15	100	100
22	10	9.59	0.96	117	12	12	63	37	13	3430	12	13	80及90	80及90
獨逸平 爐番號								38	13	2410	10	14	75	75
1	93	56.00	0.60	648	7	10	80	39	13	2838	12	13	65	65
2	80	62.80	0.79	1,048	13	16	90	40	17	407	12	13	80	80
3	78	57.50	0.74	835	11	15	100	41	18	323	9	17	80	80
4	70	68.03	0.97	987	14	15	80	42	18	1900	11	18	80及90	80及90
5	68	66.30	0.98	934	15	15	100	43	18	600	20	16	80	80
6	66	59.14	0.90	660	10	11	65	44	17	2840	17	16	80	80
7	66	67.40	1.02	842	13	13	100	45	17	2215	14	17	80	80
8	65	59.14	0.91	656	10	11	65	46	21	2926	12	15	80	80
9	65	56.24	0.87	743	11	13	80	47	18	3090	26	15	90	90
10	65	61.00	0.94	827	13	14	75及100	48	17	1293	11	16	80	80
11	65	59.50	0.92	985	15	17	80	49	8	1920	38	16	80	80
12	60	37.74	0.68	663	11	17	60							
13	60	50.80	0.85	770	13	15	80							
14	60	51.84	0.86	950	13	15	80							
15	59	37.00	0.63	430	7	17	100							

第15表 空氣蓄熱室格子積

本邦 平爐 番號	装入量 (噸)	格子積 容積 (立米)	装入量適當 格子積容積 (平方米)	受熱面積 (平方米)	装入量適當 格子積1立米 當受熱面積 (平方米)	獨逸 平爐 番號		装入量 (噸)	格子積 容積 (立米)	装入量適當 格子積容積 (平方米)	受熱面積 (平方米)	装入量適當 格子積1立米 當受熱面積 (平方米)	
						装入量 (立米)	格子積容積 (平方米)						
1	61	77.37	1.27	852	14	11	13	60	53.40	0.89	381	6	7
2	58	77.37	1.33	848	15	11	14	60	67.20	1.12	970	16	14
3	58	89.70	1.55	1,820	31	20	15	59	56.00	0.95	650	11	12
4	56	77.37	1.38	848	15	11	16	58	64.00	1.10	820	14	13
5	50	78.94	1.58	939	19	12	17	55	58.00	1.05	780	14	14
6	35	43.60	1.25	571	16	13	18	55	90.00	1.64	2,690	49	30
7	30	38.00	1.27	449	15	12	19	55	72.00	1.31	858	16	12
8	30	46.87	1.56	635	21	14	20	54	80.00	1.48	1,352	25	17
9	29	48.84	1.69	588	20	12	21	54	96.00	1.78	1,590	29	17
10	29	34.15	1.18	370	13	11	22	54	107.00	1.98	1,358	25	13
11	27	26.30	0.97	300	11	11	23	54	66.93	1.24	1,720	32	26
12	25	21.71	0.87	262	10	10	24	48	78.70	1.64	1,152	24	15
13	25	43.80	1.75	700	28	16	25	48	88.00	1.83	1,305	27	15
14	25	48.00	1.92	760	30	16	26	45	44.57	0.99	510	11	11
15	25	46.87	1.87	635	25	14	27	45	84.00	1.87	1,153	26	14
16	23	25.41	1.11	344	15	14	28	42	—	—	—	—	—
17	20	11.46	0.57	214	11	19	29	41	31.10	0.76	520	13	17
18	16	23.45	1.47	606	38	26	30	40	69.29	1.73	485	12	7
19	16	14.38	0.90	269	17	19	31	40	69.29	1.73	485	12	7
20	15	20.04	1.35	369	25	18	32	40	53.20	1.33	764	19	14
21	11	15.50	1.14	329	30	26	33	40	41.00	1.02	667	17	16
22	10	13.22	1.32	151	15	11	34	40	—	—	—	—	—
獨逸平 爐番號		装入量 (立米)		受熱面積 (平方米)		装入量 (立米)		格子積容積 (平方米)		受熱面積 (平方米)		装入量 (立米)	
1	93	84.00	0.90	1,057	11	13	36	37	67.00	1.81	101	3	2
2	80	105.60	1.32	1,758	22	17	37	35	30.40	0.87	383	11	13
3	78	96.00	1.23	1,395	18	15	38	35	37.20	1.06	528	15	14
4	70	115.36	1.65	2,220	32	19	39	35	41.28	1.18	580	17	14
5	68	88.40	1.30	1,013	15	12	40	35	24.65	0.70	410	12	17
6	66	87.78	1.33	976	15	11	41	35	33.60	0.96	385	11	12
7	66	44.60	1.72	1,420	22	13	42	30	24.00	0.80	423	14	18
8	65	87.78	1.35	1,390	21	16	43	30	45.00	1.50	630	21	14
9	65	59.28	0.91	830	13	14	44	27	44.10	1.63	694	26	16
10	65	77.80	1.20	1,053	16	14	45	26	26.58	1.02	445	17	17
11	65	75.50	1.01	1,400	22	21	46	21	37.24	1.77	622	30	17
12	60	64.90	1.08	857	14	13	47	18	35.90	2.00	—	—	—
之れを型別に平均すれば次の如くになる。		装入量 (立米)		受熱面積 (平方米)		装入量 (立米)		受熱面積 (平方米)		装入量 (立米)		受熱面積 (平方米)	

瓦斯蓄熱室格子積

型 號	装入量 適當容積 (立米)		受熱面積 (平方米)		受熱面積 (平方米) 装入量 (立米)		受熱面積 (平方米) 格子積容積 (立米)		平均 爐數		
	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	酸 逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸	
80	—	0.78	—	880	—	11	—	14	0	4	
60	0.90	0.94	554	754	10	13	11	14	5	19	
45	—	1.07	—	574	—	13	—	13	0	9	
35	0.93	0.93	367	454	12	13	13	15	3	9	
25	0.95	1.10	343	435	14	18	14	16	9	3	
15	1.00	1.24	341	325	22	18	21	15	3	2	
10	0.91	2.40	176	301	17	38	19	16	2	1	
平均 {25 型以上}		12		15		13		14		13	
15 型以下		20		28		20		16		16	

號	空氣蓄熱室格子積											
	裝入量 ¹ 當容積 (立米)		受熱面積 (平方米)		受熱面積(平方米) 裝入量(號)		受熱面積(平方米) 格子積容積(立米)		平均爐數			
	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸
80	—	1.28	—	1.608	—	21	—	16	0	4		
60	1.42	1.29	872	1.164	16	20	13	15	5	19		
45	—	1.48	—	782	—	18	—	13	0	9		
35	1.36	1.17	552	463	17	15	13	14	3	9		
25	1.32	1.47	464	535	18	24	14	16	9	3		
15	1.24	1.55	414	—	27	16	21	15	3	2		
10	1.23	2.25	240	329	23	41	19	16	2	1		
			平均{25 號型以上		17	20	13	15				
			15 號型以下		25	29	20	16				

之で見ると裝入量¹當瓦斯格子積容積は本邦の爐は 35 號型を除いては獨逸に比して小であり、又裝入量¹當空氣格子積容積は 25 號型以下の爐は本邦の方が小であるが 35 號型以上は大となつてゐる。蓄熱格子 1 立米當受熱面積は瓦斯、空氣共に 25 號型以上にあつては、獨逸の方が大であり 15 號型以下では本邦の方が大である。蓄熱格子積 1 立米當受熱面積は 25 號型以上の平均値に於て瓦斯は本邦 13 平方米、獨逸 14 平方米、空氣は本邦 13 平方米、獨逸 15 平方米である。

第 14 表に依れば格子積煉瓦の厚さは本邦の爐は 60—100 粑、獨逸の爐は 60—125 粑で日獨共多くは 80—100 粑の煉瓦を用ひてゐる。此厚さは 75 粑(3吋)以上にしても煉瓦内の熱の出入には有效で無いが格子積煉瓦の非常に高熱せらるゝものは耐壓力の關係から、之れより厚くする事もある。大きい蓄熱室(又は蓄熱室及び其附屬設備)によつて廢棄瓦斯の潜熱を比較的多く回収して、之れを爐床に與へ爐の熱能率を良好にすると、蓄熱室を小にして、そこで回収し得ない潜熱を餘熱汽罐で回収するのと何れが利益であるか、尙研究の餘地があらうが爐床の熱能率を高むる事は燃料經濟及び製鋼時間短縮上平爐作業で非常に重要な事である。

次に爐床面積 1 平方米當瓦斯及空氣蓄熱室格子積容積及裝入量¹當容積及空氣對瓦斯の格子積容積比を第 16 表に示した。

第 16 表 瓦斯及空氣格子積に就て

本邦 平爐 番號	裝入量 號	格子積容積 爐床面積 (平方米)	裝入量 號	格子積 容積比 空氣/瓦斯	裝入量 ¹ 當格子積容積 立米	裝入量 號	格子積容積 爐床面積 (平方米)	裝入量 號	格子積容積比 空氣/瓦斯	裝入量 號	格子積容積比 空氣/瓦斯	裝入量 ¹ 當格子積容積 立米
1	61	3.19	2.09	1.6	1.10	12	25	2.04	1.54	1.3	1.19	
2	58	3.19	2.19	1.6	1.10	13	25	4.07	3.11	1.3	—	
3	58	3.68	2.43	1.8	1.12	14	25	4.32	3.30	1.4	—	
4	56	3.35	2.27	1.6	1.14	15	25	4.24	3.09	1.5	1.22	
5	50	4.17	2.61	1.5	1.12							
6	35	2.43	2.19	1.3	0.77	16	23	1.97	1.94	1.3	1.09	
7	30	2.44	2.10	1.5	0.93	17	20	1.85	1.18	0.9	1.17	
8	30	3.39	2.57	1.5	1.02	18	16	3.14	2.80	1.1	1.49	
9	29	3.86	2.80	1.5	1.85	19	16	2.50	1.73	1.1	1.77	
10	29	3.07	1.99	1.5	1.00	20	15	3.03	2.20	1.6	0.96	
11	27	2.34	1.57	1.6	0.71	21	11	2.13	2.00	1.3	0.86	
						22	10	1.81	2.28	1.4	1.28	

獨逸 平爐 番號	裝入量 噸	格子積容積		裝入量 噸當格子積容積	格子積容積比 空氣/瓦斯	裝入量 噸當格子積 煉瓦重量	獨逸 平爐 番號	裝入量 噸	格子積容積		裝入量 噸當格子積容積	格子積容積比 空氣/瓦斯	裝入量 噸當格子積 煉瓦重量
		爐床面積 (平方米)	立米						爐床面積 (平方米)	立米			
1	93	3.16	1.51	1.5	1.86	—	26	45	2.79	1.69	1.4	1.34	—
2	80	4.20	2.11	1.7	2.00	—	27	45	4.11	3.01	1.6	2.41	—
3	78	3.41	1.97	1.7	1.79	—	28	42	—	2.54	—	2.80	—
4	70	3.67	2.62	1.7	2.53	—	29	41	2.65	1.37	1.3	0.88	—
5	68	3.98	2.29	1.3	1.80	—	30	40	4.74	3.07	1.3	2.33	—
6	66	3.92	2.22	1.5	1.10	—	31	40	3.61	3.07	1.3	2.33	—
7	66	3.93	2.86	1.7	2.50	—	32	40	3.62	2.35	1.3	2.12	—
8	65	5.00	2.25	1.5	1.41	—	33	40	3.35	2.05	1.0	1.53	—
9	65	4.32	1.78	1.1	1.76	—	34	40	—	1.84	—	1.11	—
10	65	3.70	2.14	1.3	1.56	—	35	39	6.07	2.74	1.4	3.02	—
11	65	2.12	1.92	1.1	1.83	—	36	37	6.64	3.49	1.1	3.32	—
12	60	3.25	1.74	1.6	1.88	—	37	35	2.50	1.85	0.9	1.31	—
13	60	3.02	3.07	1.1	2.40	—	38	35	3.01	1.75	1.5	1.28	—
14	60	3.69	1.98	1.3	1.68	—	39	35	3.17	1.99	1.5	1.61	—
15	59	2.94	1.58	1.5	1.26	—	40	35	2.18	1.25	1.3	1.14	—
16	58	3.47	1.97	1.3	1.49	—	41	35	2.50	1.54	1.7	1.21	—
17	55	3.46	2.11	1.0	1.41	—	42	30	2.37	1.39	1.4	1.11	—
18	55	4.13	3.00	1.2	5.00	—	43	30	4.26	2.97	1.1	2.11	—
19	55	3.44	2.11	1.6	2.00	—	44	27	4.07	2.67	1.6	2.68	—
20	54	3.37	2.48	1.5	1.93	—	45	26	4.97	1.87	1.2	1.34	—
21	54	4.23	2.82	1.9	2.19	—	46	21	3.59	3.17	1.3	2.45	—
22	54	4.97	3.31	1.5	2.01	—	47	18	4.77	3.74	1.2	3.13	—
23	54	2.54	2.17	1.3	3.31	—	48	17	2.50	1.85	1.4	1.46	—
24	48	2.84	2.39	2.2	2.81	—	49	8	5.22	5.03	1.1	4.51	—
25	48	4.31	3.54	1.1	3.33	—							

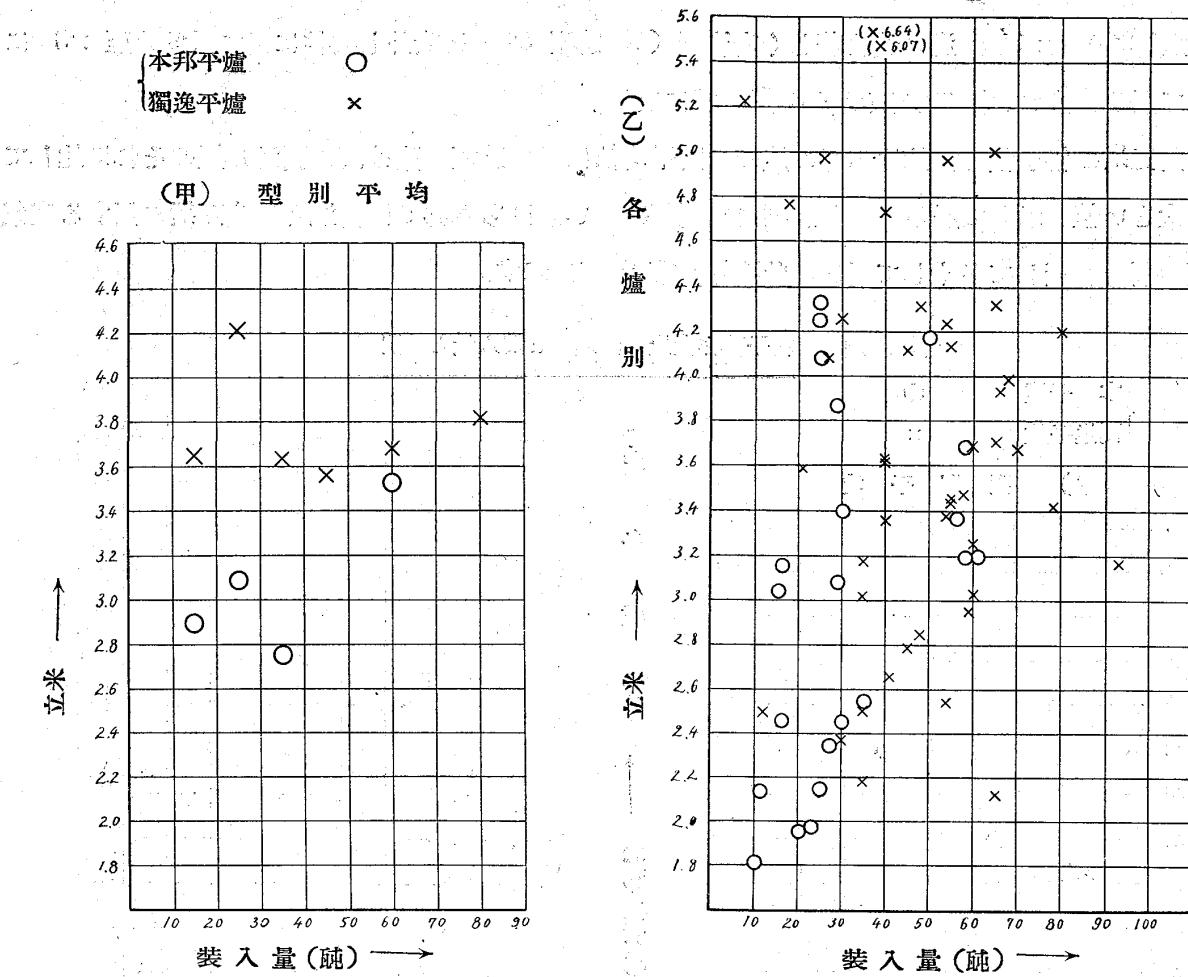
25 舩型以上の平均 {本邦 (20 舩以上) 1.10 立米
獨逸 (21 舩以上) 2.00 舩

空氣對瓦斯の格子積容積比は 1 乃至 2 であるが稀には 0.9 (本邦平爐 No. 17 及獨逸平爐 No. 37) 又は 2 以上のもの (獨逸平爐 No. 24) もある。一方側の空氣及び瓦斯蓄熱室格子積容積の和と爐床面積又は裝入量との比及び (空氣/瓦斯) 格子積容積比を型別に平均すれば次の如くなる。

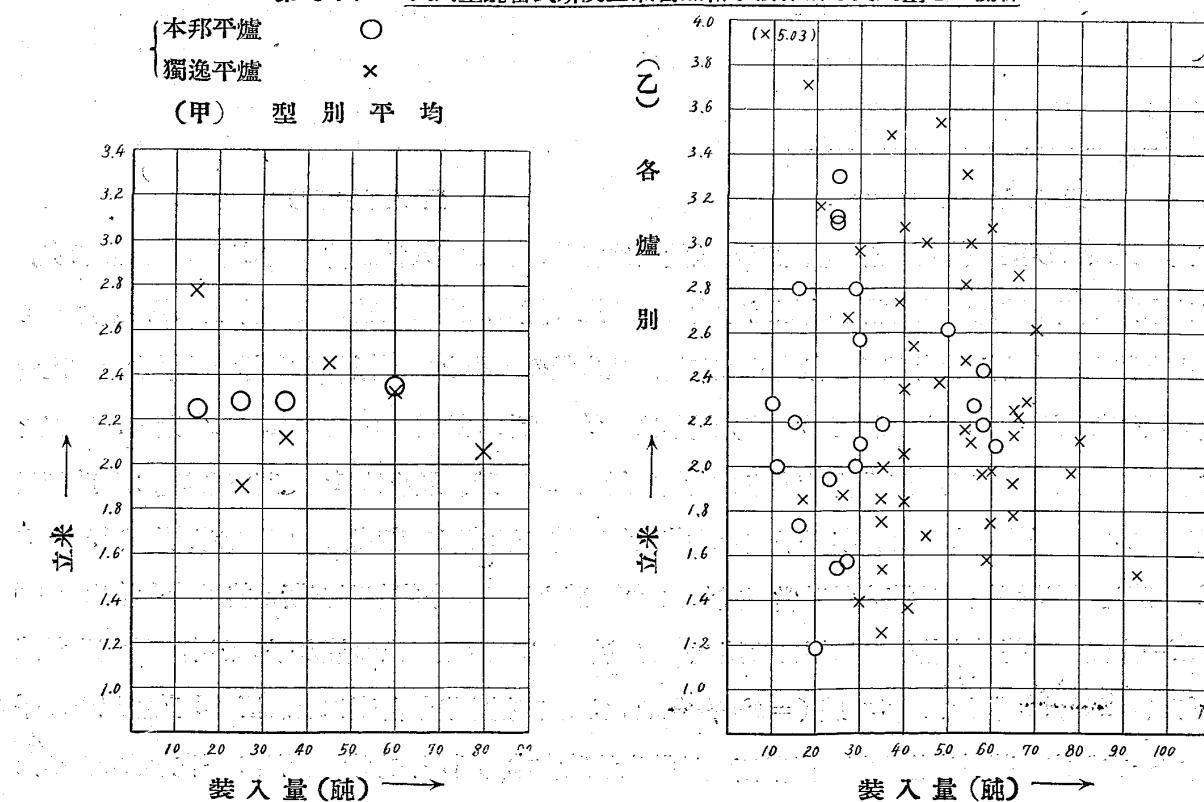
型 號	格子積容積		格子積容積		格子積容積比 空氣 / 瓦斯		平均 爐數	
	本邦 (立米)	獨逸 (立米)	本邦 (立米)	獨逸 (立米)	本邦	獨逸	本邦	獨逸
80	—	3.81	—	2.05	—	1.7	0	4
60	3.52	3.68	2.35	2.31	1.6	1.4	5	19
45	—	3.56	—	2.45	—	1.4	0	9
35	2.75	3.63	2.28	2.11	1.4	1.3	3	9
25	3.08	4.21	2.28	1.90	1.4	1.3	9	3
15	2.89	3.64	2.24	2.78	1.3	1.3	3	2
10	1.97	5.22	2.14	5.03	1.4	1.1	2	1
平均 型 號 以上	3.12	3.78	2.30	2.16	1.5	1.4		
15 型 號 以下	2.43	4.43	2.19	3.91	1.4	1.2		

之によると 格子積容積 (立米)/爐床面積 (平方米) の各型別の平均値は本邦平爐では 35 舩型を除けば裝入量の小さい爐程小さくなつて居るが獨逸では 25 舩型 (約 4.2 立米) 及 10 舩型 (約 5.2 立米) を除けば大體 3.6 乃至 3.8 で而も皆本邦の何れの型よりも大きい値である。即ち第 7 圖に示す様である。

第7圖 墓床面積 1 平方米當格子積容積と裝入量との關係



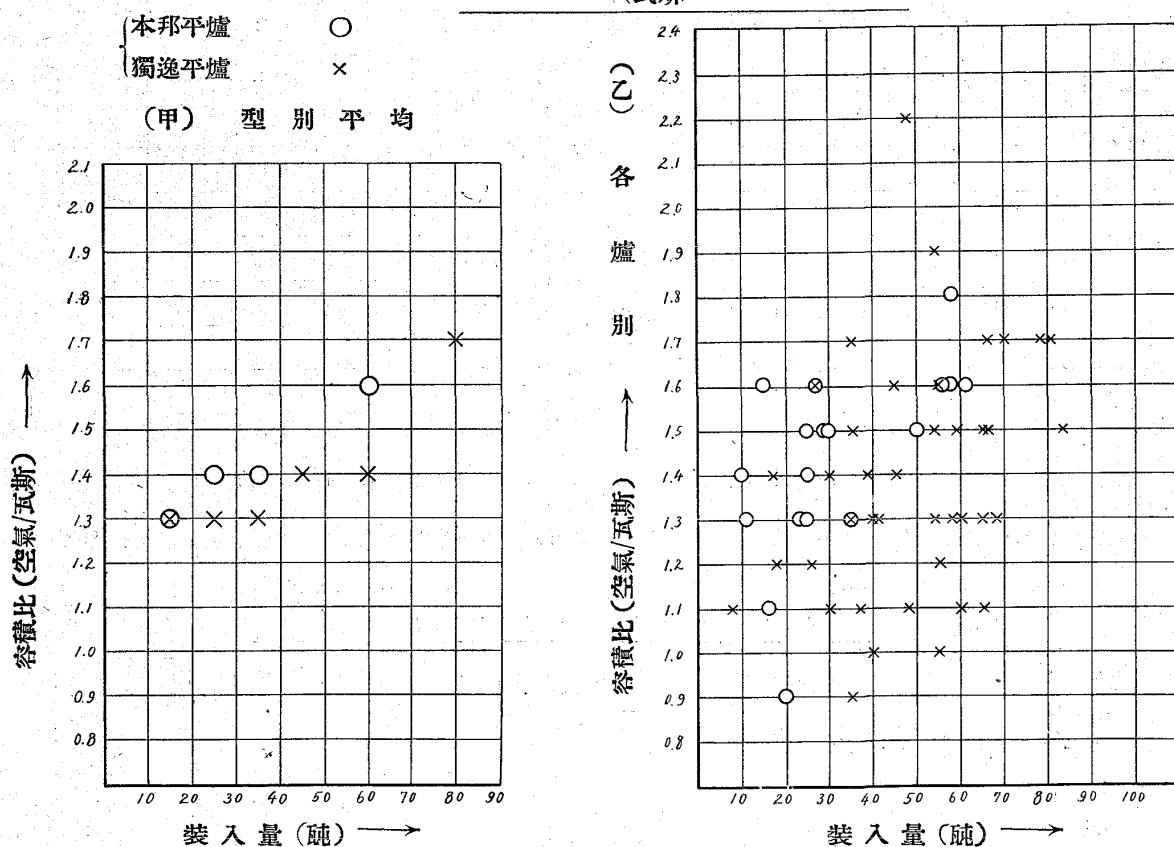
第8圖 裝入量當瓦斯及空氣蓄熱格子積容積と裝入量との關係



裝入量疎當瓦斯及空氣格子積容積の和（一方側）の各型別の平均値は本邦の爐に於ては略一定の値（2.2乃至2.4）を示し獨逸の爐は著しく廣範圍（10 疎型 5.03 を除外し其他に於て 1.9乃至2.8）に變化して居る。之れを圖示すれば第8圖の様になる。

空氣對瓦斯の格子積容積比は本邦の爐の型別平均値は 15 疎型を除けば、獨逸の爐のそれに比して何れも大きい値を示して居る。15 疎型は日獨相等しい。即ち本邦では獨逸よりも瓦斯に對する空氣格子積の割合を概して多くして居る。此關係を第9圖に示す。

第9圖 格子積容積比（ $\frac{\text{空氣}}{\text{瓦斯}}$ ）と裝入量との關係



一方側の瓦斯及び空氣蓄熱室格子積煉瓦の重量又は容積の和を裝入量疎當に就て第16表に示す。同表には本邦の爐は裝入量疎當格子積煉瓦容積を、獨逸の爐では裝入量疎當同重量を掲げた。之によつて見ぬと裝入量疎當格子積煉瓦の容積又は重量は裝入量の大小とは關係なく本邦では最大は裝入量疎當 1.85 立米（比重 1.9 とすれば 3.5 疎）最小は 0.71 立米（比重 1.9 とすれば 1.3 疎）の煉瓦を用ひて居る。獨逸では裝入量疎當格子積煉瓦重量は最大 4.51 疎、最小は 1.10 疎である。25 疎型以上の爐に就いて總平均をとると、本邦平爐では裝入量疎當格子積煉瓦容積は 1.10 立米（比重 1.9 とすれば 2.09 疎）、獨逸平爐では裝入量疎當同重量は 2.00 疎となる。今空氣對瓦斯の格子積容積比を 1.5 とすれば一方側空氣蓄熱室格子積に用ゐる煉瓦の重量は 25 疎型以上の爐の平均が本邦は裝入量疎當 $1.30 \text{ 疏} (= 2.09 / 1.5)$ 獨逸は $1.83 \text{ 疎} (= 2.00 / 1.5)$ となる。前掲型別統計表によれば 25 疎型以上の平均に於て一方側空氣蓄熱室格子積の受熱面積は裝入量疎當本邦 17 平方米、獨逸 20 平方米であつた

従つて格子積煉瓦重量 1 脇に對する受熱面積は本邦約 $12\frac{1}{2}$ 平方米 ($=17/1\cdot39$)、獨逸は約 $15\frac{1}{2}$ 平方米 ($=20/1\cdot88$) となる。

Loftus 氏の記す所に依れば蓄熱室で充分に熱能力を與へるには大略の計算で出鋼脇當一方側空氣蓄熱室格子積煉瓦 1 脇を要し煉瓦 1 脇の受熱面積 $12\frac{1}{2}$ 平方米以上にせねばならぬと云ふ。假りに出鋼量と裝入量とを等しとすれば日獨共前掲空氣蓄熱室格子積煉瓦積は此條件には叶つて居る。即ち 25 脇型以上の平爐の平均に於て一方側空氣蓄熱室格子積煉瓦積受熱面積は前述の如く本邦では裝入量脇當 17 平方米 (煉瓦重量 $1\cdot38$ 脇)、獨逸では 20 平方米 (煉瓦重量 $1\cdot88$ 脇) であつて本邦の方が獨逸より 15% 小さいが日獨共に Loftus 氏の述べた最小受熱面積 $12\frac{1}{2}$ 平方米は超加して居る。然し氏は最小限度を示して居る様であつて今日の蓄熱室は獨逸の統計にある如く相當大きな受熱面積を與ふるを有利とする傾向にあるのではあるまいか。尙獨逸が本邦に比して 25 脇型以上の爐の平均に於て裝入量脇當空氣蓄熱室格子積煉瓦重量に大差なきに拘らず其受熱面積が 15% も大きい理由は格子積煉瓦の積み方や厚さや形等の差異に基くのであらう。獨逸では蓄熱格子積煉瓦の斷面は長方形ばかりではなく工場によつては異形積煉瓦を用ひ積煉瓦の單重の受熱面積を増大して居る様である。

蓄熱室受熱面積のみを増しても格子積の構造が悪い時は所により瓦斯通過の速度に甚だしい不同を生じ通過の速度のにぶる部分が澤山出來て格子積の利用能率を低下する事もあるから此點に注意を要する事は已に述べた所である。尙近年蓄熱格子積の能率を増す爲めに格子積下部の溫度の低い部分を熱傳導率の高い金屬格子に變へたらよからうと云ふ説もあるが價格や鑄等の點で考究の餘地があらう。

第 6 節 煙 突 平爐操業に於て煙突は通常爐毎に之れを設けてゐる。煙突は爐の能力蓄熱室の大小、廢棄瓦斯の溫度、餘熱汽罐の有無等に依つて設計すべきであらう。

煙突の寸法は第 17 表 示す如くである。

第 17 表 煙 突

本邦平爐 番號	裝入量 (脇)	H (耗)	h (耗)	d ₁ (耗)	d ₂ (耗)	ド ラ フ ト (水柱耗)	煙突下部の廢 棄瓦斯溫度 °C
1	61	53,800	42,850	3,000	1,780	— { [1] 38 [2] 36 } (口)	656—680
2	58	53,600	42,600	3,000	2,000	— { [1] 34 [2] 38.9 } (口)	{ [1] 274 [2] 569.7 } (口)
3	58	53,940	42,850	2,930	2,000	—	450
4	56	53,500	42,700	2,290	2,000	30	{ [1] 274 [2] 569.7 } (口)
5	50	52,940	42,850	2,930	2,000	—	480
6	35	41,750	35,400	1,830	1,370	— { [1] 40 [2] 35 } (口)	[2] 450 (口)

(1) Fred H. Loftus 氏は『一方側空氣蓄熱室につき出鋼量封度當 1 封度の格子積煉瓦と 1 封度の煉瓦の受熱面積 (exposed surface) 0.06 平方呎以上を要す』と述べて居る。

1 封度に就き 0.06 平方呎 = 1 脇に就き 12.28 平方米。 (The Blast Furnace and Steel Plant, Sept., 1927, p. 438)

本邦平爐 番號	装入量 (噸)	H (耗)	h (耗)	d ₁ (耗)	d ₂ (耗)	ド ラ フ ッ ト (水柱耗)	煙突下部の廢 棄瓦斯溫度 °C
7	30	41,750	35,050	1,830	1,370	— { [1] 35 [2] 30 } (口)	[2] 430 (口)
8	30	41,518	33,458	1,300	1,168	— { [1] 18 [2] 25 } (口)	{ [1] 200 [2] 400 } (口)
9	29	43,280	32,430	1,980	1,420	— 18—20	18—20
10	29	43,500	34,750	1,800	1,300	— 30	30
11	27	43,210	34,150	1,800	1,300	— 30	30
12	25	32,625	25,300	1,223	1,223	—	—
13	25	44,250	39,160	1,820	1,400 (イ)	— 30	30
14	25	44,250	39,160	1,820	1,00 (イ)	— 30	30
15	25	41,518	33,458	1,300	1,168	— { [1] 18 [2] 25 } (口)	{ [1] 200 [2] 400 } (口)
16	23	39,153	30,630	1,270	1,270	—	—
17	20	33,600	27,080	1,475	1,475	— { [1] 50 [2] 22 } (口)	{ [2] 450 } (口)
18	16	43,740	37,430	1,830	1,520	—	—
19	16	37,270	32,630	1,065	1,065	— { [1] 50 [2] 22 } (口)	—
20	15	31,790	26,300	1,067	1,067	— 20	—
21	11	26,110	18,820	1,830	1,220	—	—
22	10	32,500	25,000	1,270	1,270	—	—

獨逸平爐 番號	装入量 (噸)	H (耗)	d ₁ (耗)	d ₂ (耗)	獨逸平爐 番號	装入量 (噸)	H (耗)	d ₁ (耗)	d ₂ (耗)
1	93	65,000	2,500	2,000	31	40	—	—	—
2	80	63,500	3,250	2,500	32	40	60,000	2,970	2,030
3	78	64,000	2,300	—	33	40	47,500	3,140	2,250
4	70	—	—	—	34	40	—	—	—
5	68	80,000	3,200	2,600	35	39	44,000	1,400	1,400
6	66	53,460	2,000	2,000	36	37	—	—	—
7	66	70,000	3,000	2,000	37	35	54,000	2,190	2,000
8	65	53,460	2,000	2,000	38	35	41,300	2,140	1,200
9	65	52,800	2,800	2,000	39	35	53,000	2,500	1,500
10	65	58,500	2,400	1,750	40	35	—	—	—
11	65	—	—	—	41	35	56,000	2,670	1,700
12	60	54,000	1,800	1,600	42	30	49,600	2,500	2,200
13	60	55,000	2,150	2,000	43	30	48,500	1,310	1,300
14	60	60,000	2,970	2,300	44	27	46,500	1,400	1,400
15	59	49,500	—	1,700	45	26	43,000	2,400	1,400
16	58	—	—	—	46	21	47,000	1,800	1,350
17	55	48,500	1,300	1,300	47	18	40,600	2,000	1,200
18	55	—	—	—	48	17	40,000	1,950	1,500
19	55	60,000	3,200	2,500	49	8	40,600	2,400	1,500
20	54	60,000	—	2,000					
21	54	—	—	—					
22	54	—	—	—					
23	54	62,300	2,600	1,800					
24	48	54,000	2,190	2,000					
25	48	54,000	2,190	2,000					
26	45	62,300	2,600*	1,800					
27	45	55,000	2,820	2,000					
28	42	—	—	—					
29	41	49,200	2,500	2,200					
30	40	50,000	2,000	1,800					

H : 煙突底部から同頂部迄の高さ

h : 空氣噴出口から煙突頂部迄の高さ

d₁ : 煙突底部の内徑d₂ : 同上頂部の内徑

(イ) 煙突横断面は正方形、数字は一邊の長さ

(ロ) — [1] は餘熱汽罐使用の場合

(ロ) — [2] は同汽罐休止の場合

之によつて見ると煙突の高さは本邦では最高 53.94 米 (58 噸裝入爐) で最低は 26.11 米 (11 噸裝入爐) であつて大體に於て裝入量の大きい爐は煙突の高さ及びその内徑も大きい。獨逸の爐では最高

80.00米(68 脳裝入爐)で最低 40.00米(17 脳裝入爐)である。概して獨逸の爐は同型の爐に於て本邦の爐よりも煙突の高さは大である。但獨逸の蓄熱室格子積の高さは同型の爐に就て比較すれば本邦より高いと云ふ事は前述したが(第5節)煙突の高い一因は之れと關係があるかも知れない。

煙突の吸引力は廢棄瓦斯の溫度及び空氣噴出口から煙突頂部迄の高さに大なる關係があつて單に煙突の高さのみによつて之れを論ずる事は出來ない。空氣噴出口より煙突頂部迄の高さ、煙突下部に於ける吸引力及び廢棄瓦斯の溫度等に就き本邦各平爐工場に問合せて得た報告を第17表に掲げた。

第7節 爐各部の持続回数

異があり装入量の大小による差異はない。本邦及獨逸の平爐の持続回数を示せば次の様である。

本邦平爐

	天井	前後壁	噴出口	蓄熱室	鋼滓室
最 大 平 例	500	200	300	1000	1500
最 小 均 外	120	68	68	175	132
	339	121	149	582	491
	—	30	—	134	120

獨逸平爐

	天	井	爐	床	噴出口 煉瓦積	蓄熱室
最 小 均 外	502	2000	400	1750		
最 大 均 外	150	289	60	225		
平 例	409	977	272	781		
	4200	2200	1200	2500		

爐の持続回数は使用煉瓦の種類、操業時間の长短及び爐の取扱法によつて著しく異なる。但持続回数の大なるものが必ずしも經濟であるとは斷言出来ないが概して獨逸平爐の方が本邦より天井及び蓄熱室の持続回数が長い。

第 8 節 燃料消費量

各爐の燃料消費量は第 18 表に示す如くである。

第 18 表 石炭消費量

獨逸 平爐 番號	裝 入 量	石炭消 費量	石炭 1 班發熱 量	發生爐 瓦斯 1 立米發 熱量	製鋼瓦斯 當量		獨逸 平爐 番號	裝 入 量	石炭消 費量	石炭 1 班發熱 量	發生爐 瓦斯 1 立米發 熱量	製鋼瓦斯 當量		
					瓦斯 1 立米發 熱量 よりの計算 値	使用瓦斯 よりの計算 値						Kcal	Kcal × 10 ³	Kcal
1	93	450	4,550	1,550	2,048	1,395	26	45	265	—	—	1,626	—	—
2	80	—	—	—	—	1,512	27	45	420	4,500	14,00	1,890	1,564	—
3	78	—	—	—	—	—	28	42	—	—	—	—	—	—
4	70	—	—	—	—	—	29	41	—	—	—	—	—	—
5	68	—	—	—	—	1,283	30	40	231	—	1,310	—	—	—
6	66	168	6,684	—	—	1,448	31	40	231	—	1,310	—	—	—
7	66	—	—	—	—	—	32	40	146	6,800	—	—	1,015	—
8	65	195	6,600	—	—	1,739	33	40	210	7,500	—	1,575	—	—
9	65	360	4,500	—	—	1,360	34	40	—	—	—	—	—	—
10	65	470	7,000	1,103	3,290	2,178	35	39	—	—	—	—	—	—
11	65	220	7,500	—	1,650	—	36	37	455	4,470	1,370	2,034	1,274	—
12	60	250	6,500	—	1,625	—	37	35	—	—	—	—	—	—
13	60	450	4,550	1,550	2,048	1,395	38	35	470	7,000	1,100	3,290	2,171	—
14	60	—	6,800	1,225	—	—	39	35	254	7,100	1,050	1,803	1,189	—
15	59	—	7,000	1,450	—	—	40	35	265	—	—	1,625	—	—
16	58	—	—	—	—	1,218	41	35	265	—	—	1,625	—	—
17	55	280	7,800	—	2,184	—	42	30	—	—	—	—	—	—
18	55	280	8,000	13,00	2,240	—	43	30	280	7,800	—	2,184	—	—
19	55	270	7,000	—	—	1,482	44	27	230	7,000	1,300	1,610	1,108	—
20	54	230	7,200	—	1,656	—	45	26	—	—	—	—	—	—
21	54	230	7,200	—	1,656	—	46	21	290	4,750	1,350	1,378	1,292	—
22	54	230	7,200	—	1,656	—	47	18	—	—	—	—	—	—
23	54	265	—	—	1,625	—	48	17	450	4,500	1,450	2,025	1,736	—
24	48	—	—	—	—	—	49	8	—	—	—	—	—	—
25	48	—	—	—	—	—								

同表に於て本邦の爐の發生爐瓦斯 1 立米發熱量は發生爐瓦斯成分から算出した。又同表に於て本邦平爐に於ける製鋼瓦斯當所要熱量を計算するには前掲（第 2 章第 3 節）八幡製鐵所の例にならひ石炭 1 班當發生爐瓦斯量を 3.3 立米⁽¹⁾と假定して製鋼瓦斯石炭使用量及び發生爐瓦斯の發熱量から計算した。⁽²⁾獨逸の爐は石炭消費量と發生爐瓦斯の使用量とから別々に製鋼瓦斯當熱量を算出したが石炭から算出した熱量は發生爐内で消費される熱量をも含むから瓦斯から算出した値より大きく出てゐる。

本邦平爐 No. 2, No. 4 の 2 基及び獨逸平爐 No. 2, 4, 5, 6, 8, 9, 16, 19, 24, 25, 32, 37 の 12 基は混和瓦斯を用ひて居る。混和瓦斯の配合割合は爐によつて異なるが骸炭瓦斯、高爐瓦斯及び發生爐瓦斯の中二種或は三種の瓦斯を混合して居る。本邦平爐 No. 8 及び No. 15 は發生爐瓦斯又は重油を燃料として用ひて居る。

(1) 石炭 1 班當發生爐瓦斯量は 3.3 立米であるが第 2 章第 3 節に於て瓦斯が爐床を通過する時間を計算した際には爐床に入る瓦斯量は石炭 1 班當 3 立米と假定した。それは製鋼時間以外に使用した瓦斯及瓦斯導管から漏出する瓦斯を石炭 1 班につき約 0.3 立米と假定して之れを差引ひたのである。然し此處では獨逸に於ける製鋼瓦斯當使用瓦斯熱量と比較する爲め本邦石炭 1 班の發生する發生爐瓦斯量を 3.3 立米として計算した。

(2) 各工場の實際は之れと多少異なる結果を示すであらうが石炭の發熱量及び石炭班當發生爐瓦斯量が報告されて居ないので他に計算の方法がない。

(3) 獨逸平爐には石炭及び之れから出來た發生爐瓦斯の發熱量が夫々與へてあつたので著者等は之れから製鋼瓦斯當熱量を計算した。混和瓦斯の場合も發熱量が出て居たので夫れから計算した。

石炭消費量及び製鋼噸當熱量を各型別に平均すると次の如くなる。

型別 (爐型)	石炭消費量 (鋼塊噸當量)		製鋼噸當熱量 Kcal × 10 ³						鬱炭爐 瓦斯使用爐	
			發生爐瓦斯使用爐			混和瓦斯使用爐				
	本邦	獨逸	本邦	獨	逸	本邦	獨逸	獨逸		
80	—	450(1)	—	2,048(1)	1,395(1)	68	—	1,512(1)	—	
60	389(3)	291(10)	1,712(5)	1,962(10)	1,782(2)	91	—	1,422(6)	—	
45	—	271(5)	—	1,680(3)	1,564(1)	93	—	1,015(1)	—	
35	357(3)	332(6)	1,756(3)	2,093(6)	1,545(3)	74	—	—	1,519(1)	
25	385(9)	260(2)	1,693(9)	1,494(2)	1,200(2)	80	—	—	—	
15	412(3)	450(1)	1,894(3)	2,025(2)	1,736(1)	86	—	—	—	
10	518(2)	—	2,412(2)	— (1)	—	—	—	—	—	

25 噸以上
の平均) 1,720 1,855 1,698

(表中括弧内数字は平均爐數を示す。)

同表によると 25 噸以上の爐は製鋼噸當使用瓦斯熱量は發生爐瓦斯使用的平爐に就て比較すれば本邦に於ては平均約 $1,720 \times 10^3$ Kcal. 獨逸に於ては約 $1,700 \times 10^3$ Kcal となる。

第 9 節 操業時間 操業時間とは裝入開始から出鋼迄の時間であつて 普通は出鋼してから次の裝入を開始する迄に 20 分乃至 30 分位の爐底又は爐壁の修繕時間を要するものである。

本邦の爐に於ては操業時間を裝入、熔解及精鍊の三期に分けて居るが、獨逸の爐では裝入及び熔解の二期に分けて居る。裝入方法は本邦平爐では No. 20 のみが手裝入を行ひ、他は凡て機械裝入で、獨逸の爐は全部機械裝入を行つてゐる、各爐の操業時間は第 19 表に示す如くである。

第 19 表 操業時間

本邦 平爐 番號	裝 入 時 間	裝 入 量 當 量	裝 入 量 當 量	熔 解 時 間	精 鍊 時 間	裝 入 量 當 量	裝 入 量 當 量	熔 解 時 間	精 鍊 時 間	裝 入 量 當 量	平均 操業 時間
1	61	4°50'	4.8	4°45'	2°30'	7.1	12° 5'	—	—	—	—
2	58	3°15'	3.4	3°45'	2°15'	6.2	9°15'	13	25	1°15'	3.0
3	58	3°30'	3.6	3° 0'	2° 0'	5.2	8°30'	14	25	1°15'	3.0
4	56	3°15'	3.5	3°45'	2°15'	6.4	9°15'	15	25	2°15'	5.4
5	50	5° 0'	6.0	3°17'	2°30'	6.9	10°47'	16	23	30'	1.3
6	35	3°20'	5.7	3°30'	1°40'	8.9	8°30'	17	20	3° 0'	9.0
7	30	3°20'	6.7	3°30'	1°40'	10.3	8°30'	18	16	2°40'	10.0
8	30	2°15'	4.5	3° 0'	1°45'	9.5	7° 0'	19	16	3° 0'	11.0
9	29	4° 0'	8.3	2°40'	1°30'	8.6	8°10'	20	15	3°30'	14.0
10	29	3°30'	7.2	2° 0'	25'	5.0	5°55'	21	11	2°20'	12.7
11	27	3°30'	7.8	2° 0'	25'	5.4	5°55'	22	10	3° 0'	18.0

獨逸 番號	裝入量 噸	裝入時間 分	裝入當入間 装碗	熔解時間 装碗熔解精鍊時間	平均操業 時間 分	獨逸 番號	裝入量 噸	裝入時間 分	裝入當入間 装碗	熔解時間 装碗熔解精鍊時間	平均操業 時間 分		
1	93	4°30'	2·9	10°30'	6·8	15° 0'	26	45	2°20'	3·1	4° 0'	5·3	6°20'
2	80	2°15'	1·7	6° 0'	4·1	8°15'	27	45	2°45'	3·7	4°35'	6·1	7°20'
3	78	4° 0'	3·1	8° 0'	6·2	12° 0'	28	42	—	—	—	—	—
4	70	2°45'	2·4	5° 0'	4·3	7°45'	29	41	7° 0'	10·4	3°22'	5·0	10°22'
5	68	2°45'	2·4	5° 0'	4·5	7°45'	30	40	2° 0'	3·0	4°30'	6·8	6°30'
6	66	1°50'	1·7	5°35'	5·1	7°25'	31	40	—	—	—	—	—
7	66	2°30'	2·3	5°30'	5·0	8° 0'	32	40	2° 0'	3·0	3°30'	5·3	5°30'
8	65	2°15'	2·1	6°30'	6·0	8°45'	33	40	1°45'	2·6	4°45'	7·1	6°30'
9	65	3°20'	3·1	6° 0'	5·5	9°20'	34	40	—	—	—	—	—
10	65	4°15'	3·9	6°30'	6·0	10°45'	35	39	3°30'	5·5	7° 0'	10·8	10°30'
11	65	—	—	—	—	—	36	37	—	—	—	—	—
12	60	4° 0'	4·0	6°40'	6·7	10°40'	37	35	1°30'	2·6	8° 0'	13·8	9°30'
13	60	3°25'	3·4	7°30'	7·5	10°55'	38	35	3°15'	7·8	5° 0'	8·6	8°15'
14	60	2°25'	2·4	5° 0'	5·0	7°25'	39	35	2° 0'	3·4	4°15'	7·3	6°15'
15	50	3° 0'	3·1	6° 0'	6·1	9° 0'	40	35	1°50'	3·2	4° 0'	6·9	5°50'
16	58	2° 0'	2·1	4°30'	4·7	6°30'	41	35	1°50'	3·2	4° 0'	6·9	5°50'
17	55	2°20'	2·6	5°30'	6·0	7°50'	42	30	3° 0'	6·0	7° 0'	14·0	10° 0'
18	55	3° 0'	3·3	4°50'	5·3	7°50'	43	30	1°40'	3·3	4°45'	9·5	6°25'
19	55	3° 0'	3·3	5°30'	6·0	8°30'	44	27	1° 0'	2·3	4° 0'	9·0	5° 0'
20	54	3°30'	3·9	2°30'	2·8	6° 0'	45	26	4°10'	9·7	7°40'	18·0	11°50'
21	54	—	—	—	—	—	46	21	1°30'	4·3	4° 0'	11·4	5°30'
22	54	5	—	—	—	—	47	18	35'	2·0	3°24'	11·4	5°59'
23	44	2°50'	3·2	4° 0'	4·5	6°50'	48	17	2°15'	8·0	4°10'	15·0	6°25'
24	48	1°30'	1·9	5°30'	6·9	7° 0'	49	8	1°17'	9·7	4°33'	34·2	5°50'
25	48	1°30'	1·9	5°30'	7·0	7° 0'							

之によつて見ると例外はあるが操業時時の $\frac{1}{2}$ 乃至 $\frac{1}{3}$ は装入に要する時間がなつてゐる。装入時間が長い爐は熔解時間が比較的短かい。之は初めに装入した装入物は最後の装入を終る頃は既に非常に高溫度に加熱され或は溶けてゐるからである。

装入量當装入時間、同量當り熔解及精鍊時間及び全操業時間を各型別に平均すれば各の如くなる。

爐型別 (碗別)	装入量當 装入時間(分)		装入量當 熔解精鍊時間(分)		操業時間		平均爐數	
	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸
80	—	2·5	—	5·4	—	10°45'	0	4
60	4·3	2·9	6·4	5·1	9°58'	8°21'	5	16
45	—	3·7	—	6·2	—	7°4'	0	8
35	3·6	4·4	9·6	9·7	8°0'	7°49'	3	8
25	5·6	5·4	12·4	12·8	7°24'	7°27'	8	3
15	10·5	5·0	16·1	13·2	7°17'	5°12'	3	2
10	15·4	9·7	33·2	34·2	8°23'	5°50'	2	1

之れによれば小さい爐程其全操業時間は早いが装入量當装入時間又は熔解及精鍊時は遅くなつて居る。

第10節 爐の能力に就て 各爐の 1 時間當出鋼量及び 1 時間爐床 1 平方米當出鋼量を示せば第 20 表の如くなる。

第20表 爐の能力

本邦爐番號	裝入量 噸	1時間當出鋼量		1時間當床1平方米當出鋼量		獨逸爐番號	裝入量 噸	1時間當出鋼量		1時間爐床1平方米當出鋼量		獨逸爐番號	裝入量 噸	1時間當出鋼量		1時間爐床1平方米當出鋼量			
		噸	噸	噸	噸			噸	噸	噸	噸			噸	噸	噸	噸		
1	61	5.2	130	1	93	8.0	178	26	45	5.9	214	2	58	6.3	158	27	45	6.0	182
2	58	6.3	158	2	80	7.9	197	28	42	3.5	118	3	58	6.5	169	29	41	2.6	116
4	56	6.2	163	4	70	9.6	192	30	40	5.5	211	5	50	4.4	139	5	68	7.8	201
6	35	3.8	120	6	66	9.3	248	31	40	5.5	160	7	30	3.3	126	32	40	6.5	255
8	30	3.9	172	8	65	7.2	245	33	40	7.0	285	9	29	3.3	157	34	40	3.0	103
10	29	4.5	242	10	65	6.8	180	35	39	2.7	153	11	27	4.2	232	11	65	8.1	213
12	25	—	—	12	60	6.1	189	36	37	3.8	195	13	25	3.5	176	13	60	7.0	202
14	25	3.5	176	14	60	8.9	275	38	35	4.4	216	15	25	3.3	179	15	59	6.9	216
16	23	2.3	102	16	58	8.3	247	41	35	4.5	212	17	20	2.0	159	17	55	6.2	185
18	16	2.0	142	18	55	7.2	181	43	30	4.4	215	19	16	1.6	147	19	55	7.3	217
20	15	2.1	196	20	54	7.0	195	44	27	4.3	243	21	11	1.6	158	21	54	7.0	195
22	10	1.2	93	22	54	7.0	195	46	21	3.5	187	23	54	7.5	163	47	18	2.5	173
				24	48	7.0	174	48	17	2.3	180	25	48	6.8	174	49	8	1.4	180

1時間當出鋼量を圖示すれば第10圖の様である。之によれば裝入量の大きい爐程その出鋼量は大きい。裝入量が2倍となれば1時間當出鋼量は殆ど倍加する。然し1時間爐床1平方米當出鋼量は第11圖に示す如く裝入量の大きい爐が必ずしも大きいとは限らない。本邦平爐に於て60噸型の爐は25噸型の爐よりも小さい値を示してゐる。1時間當出鋼量及1時間爐床1平方米當出鋼量を各型別に平均すれば次の如くなる。

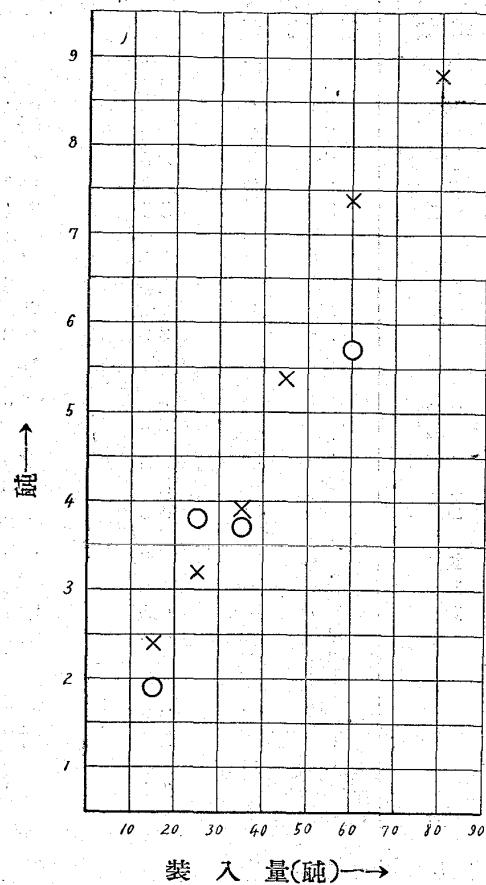
爐型別	1時間當出鋼量 (噸)		1時間爐床1平方米當出鋼量(噸)		平均爐號	
	本邦	獨逸	本邦	獨逸	本邦	獨逸
80	—	8.8	—	196	0	4
60	5.7	7.4	152	214	5	19
45	—	5.4	—	181	0	11
35	3.7	3.9	139	191	3	9
25	3.8	3.2	178	202	8	3
15	1.9	2.4	162	177	3	2
10	1.4	1.4	126	180	2	1

之によると1時間當出鋼量は25噸型を除けば獨逸の方が本邦より大きい。次ぎに1時間爐床1平方米當出鋼量は凡て獨逸の方が本邦より大きい。之は裝入量噸當爐床面積が獨逸の方が小さく(15噸型は等しい)且操業時間が獨逸の方が早い(25噸型は本邦と略等しい)爲めである。(第2章第2節及び第9節参照)。此等の結果を見るに裝入物の性質等に依り一律には云へないけれども本邦鹽基

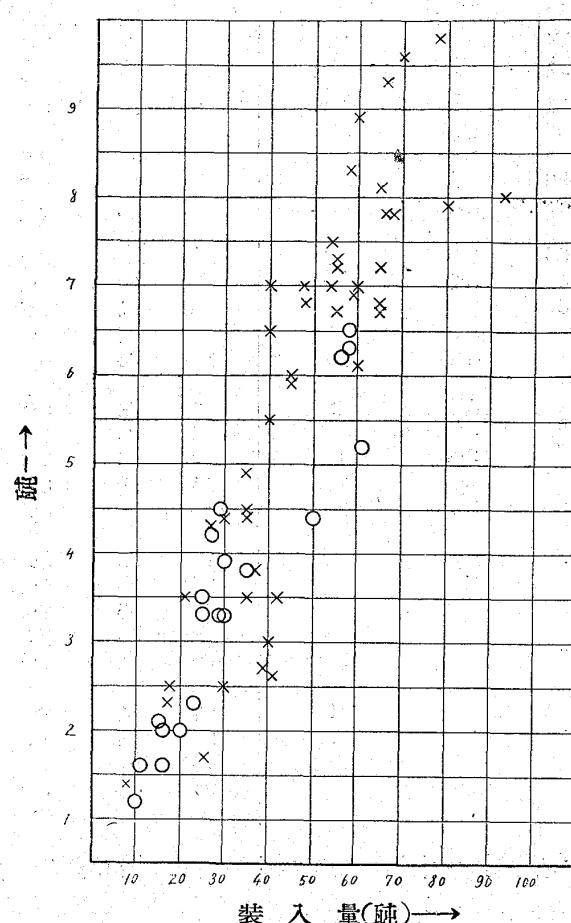
第10圖 1時間當出鋼量と裝入量との關係

本邦平爐 ○ 獨逸平爐 ×

(甲) 型別平均



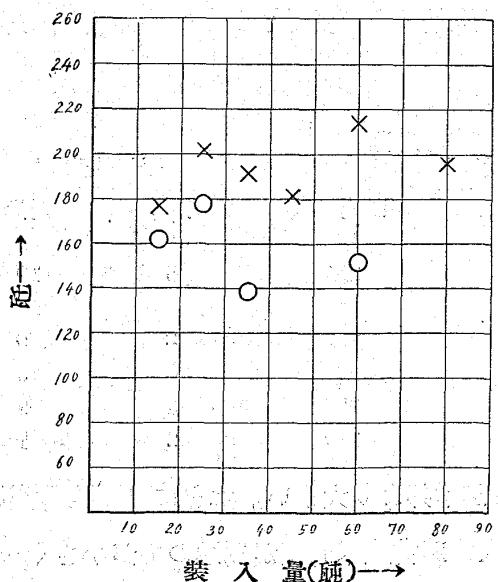
(乙) 各爐別



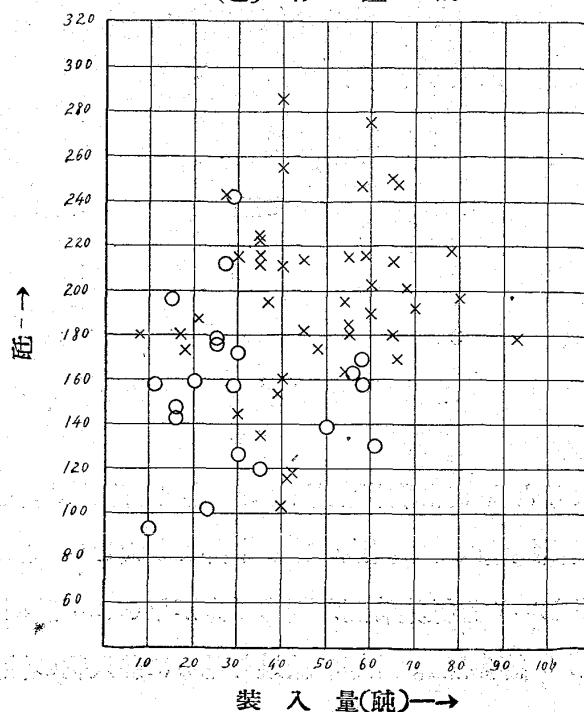
第11圖 1時間爐床 1平方米當出鋼量と裝入量との關係

本邦平爐 ○ 獨逸平爐 ×

(甲) 型別平均



(乙) 各爐別



性平爐は能率増進の點に於て尙獨逸に學ぶ點があるのではないか。
本邦の爐の出鋼歩留は銑鐵鑄石法を行ふ爐は 100% 内外、銑鐵屑鐵法の爐では 92%~96% 位である。(末尾附表参照)

第 21 表 本邦及獨逸タルボット爐寸法比較表

	本邦	獨逸	本邦	獨逸
一回の裝入量(噸)	60.0	66.1	上昇道面積(瓦斯)	25
爐床面積(平方米)	59.85	53.85	噴出口面積(空氣)	0.8
同裝入量(噸)當り(同)	0.997	0.815	瓦斯蓄熱室容積(立米)	115.80
熔鋼深(耗)(最深部)	900	900	同 高 サ(耗)	6,020
爐床長(耗)	12,190	14,140	同 幅 (同)	2,515
同 幅(同上)	4,880	3,950	同 長 サ(同)	8,230
長 / 幅	2.5	3.6	格子積容積(立米)	71.41
燃燒室容積(立米)	129.3	—	同 裝入量(噸)當(同)	1.19
同 裝入量(噸)當(同上)	2.16	—	受熱面積(平米)	792
瓦斯噴出口面積(平方米)	0.462	0.363	同 裝入量(噸)當(同)	13.2
同裝入量(噸)當(同)	0.0077	0.0055	空氣蓄熱室容積(立米)	185.80
同 傾斜角度	{ 上 29° 下 14° }	—	同 高 サ(耗)	6,020
瓦斯噴出口面積(平方米)	2.322	2.443	同 幅 (同)	4,165
同裝入量(噸)當(同)	0.0387	0.0370	同 長 サ(同)	8,230
同 傾斜角度	{ 上 29° 下 29° }	—	格子積容積(立米)	118.26
空氣噴出口面積	5.0	6.7	同 裝入量(噸)當(同)	1.97
瓦斯噴出口面積	—	—	受熱面積(平米)	1,197
瓦斯上昇道面積(平方米)	1.160	1.620	同 裝入量(噸)當(同)	19.8
同 裝入量(噸)當(同)	0.0193	0.0245	格子積容積比 空氣/瓦斯	1.7
空氣上昇道面積(平方米)	1.764	2.700	瓦斯・空氣格子積容積 (裝入量(噸)當)	3.16
同 裝入量(噸)當(同)	0.0294	0.0408	格子積容積(立米)	3.19
(注意)		1 時間當出鋼量(噸)		2.96
		7.4		11.65

第 11 節 タルボット爐に就て

本邦に於てタルボット爐を有する工場は只一つで而も未だ試験時代を出ないのでその爐の構造又は技術等を獨逸のそれに比較して可否を論ずるのは早計であるかも知れないが今爐の主要部分の寸法及び成績を比較すると第 21 表の如くである。之れによれば裝入量は獨逸の方が約 1 割多い。爐床の長さ及び幅並に爐床面積は本邦に於ては爐床煉瓦積の内法をとり獨逸にては爐床裏附内法をとつて居るから此場合彼我の比較は出來ない。爐床面積を裏附内法で比較すれば多分獨逸の方が大きいのであらう。次ぎに獨逸の爐は本邦に比し裝入量(噸)當瓦斯噴出口面積は約 3 割小さく、同(噸)當空氣噴出口面積は 5 分位小さい。瓦斯噴出口面積 1 に対する空氣噴出口面積は本邦の爐は 5.0 であるが獨逸の爐は 6.7 である。裝入量(噸)當蓄熱室格子積受熱面積は獨逸の爐は本邦より瓦斯室に於ては約 2 割 5 分、空氣室に於ては約 1 割 5 分小さい。

之れを要するに日獨タルボット爐の比較に於て裝入量は獨逸が約 1 割多く裝入金屬は本邦は殆ど熔銑のみであるが獨逸は明記していない(銑屑を相當に加へて居るか否か不明)。獨逸は爐床面積大きいらしく蓄熱室受熱面積は小さく噴出口の構造は彼我可成り相違して居る。1 時間當出鋼量は本邦 7.4 噸

に對し獨逸 11.65 瓉で、本邦より獨逸の方が約 6 割大きい。

本邦タルボット爐は創業日尙淺く爐の構造及び技術に於て相當改良の餘地があつて將來はもつと能率を増進するであらう。

第3章 酸性平爐に就て

第1節 序説 酸性平爐は鹽基性平爐に比してその爐數が甚だ少なく且特殊製鋼法を行ふ場合も可成りあつて此の場合は普通製鋼法と異り其操業時間が甚だ長い事もある。故に鹽基性平爐の如く爐各部の寸法を各型別に平均すると種々の不都合が起るから只一般的にその寸法を見る事にする。

酸性平爐各部の寸法は同裝入量の鹽基性平爐に比すると一般に小である。

昭和3年3月本誌記載の本邦製鋼平爐寸法表中の酸性平爐は次の7基で其製鋼法は凡て銑鐵屑鐵法であつて裝入物の割合を示せば次の如くなる。

爐番號	平爐寸法表 爐番號	裝入量 (瓈)	裝入屑鐵 %
23	25	55	70
24	26	38	70
25	28	35	65
26	27	33	85

爐番號	平爐寸法表 爐番號	裝入量 (瓈)	裝入屑鐵 %
27	14	28	70
28	29	15	70
29	30	10	83

第2節 爐床の長さ幅及び面積 爐床の長さ及び幅(煉瓦積の内法)は鹽基性平爐に比して餘り大差ない。長さは 55 瓉爐(No. 23)で 9,448 焙 10 瓉爐(No. 29)で 4,900 焙、幅は前者は 3,878 焙後者は 2,150 焙である。長さと幅との比も 1.9~2.8 の間にあつて鹽基性平爐と大差ない。裝入量 瓉當り爐床面積(爐床裏附け内面積)は一般に同型の鹽基性平爐より小さくなつて居る。爐床面積、熔鋼の深さを示せば次の如くである。

爐番號	裝入量 (瓈)	爐床面積 (平方米)	爐床面積 (平方米)	熔鋼表面積 (平方米)	熔滓表面積 (平方米)	熔鋼最深 部の深さ (瓈)
			裝入量(瓈)			
23	55	31.92	0.58	23.52	24.20	558
24	38	23.62	0.62	21.30	22.19	558
25	35	19.01	0.54	15.46	16.76	430
26	33	23.50	0.71	22.71	23.63	360
27	28	21.44	0.77	18.26	19.50	558
28	15	7.79	0.52	7.55	7.79	470
29	10	10.54	1.05	6.72	7.92	425

燃焼室の容積は次の如くである。

爐番號	裝入量 (瓈)	燃燒室容積 (立米)	燃燒室容積(立米)	裝入量(瓈)	燃燒室容積(立米)	1時間當出鋼量(瓈)	熔鋼面積(平方米)
			裝入量(瓈)		燃燒室容積(立米)		
23	55	40.5	0.74	15.76	1.72		
24	38	36.9	0.97	19.42	1.73		
25	35	30.5	0.87	—	1.97		
26	33	34.9	1.06	10.57	1.54		
27	28	37.6	1.34	26.85	2.06		
28	15	12.2	0.81	11.09	1.61		
29	10	12.3	1.28	10.25	1.89		

第3節 噴出口

瓦斯及空氣噴出口面積は鹽基性平爐と大差はない。裝入量與當瓦斯及空氣噴出口面積を示せば次の如くである。

爐番號	裝入量 (噸)	裝入量與當瓦斯 出口面積(平方米)	裝入量與當空氣 出口面積(平方米)	噴出口面積比 (空氣/瓦斯)	瓦斯噴出口數	空氣噴出口數
23	55	0.0041	0.0132	3.3	1	3
24	38	0.0047	0.0237	5.1	1	3
25	35	0.0024	0.0112	4.6	1	3
26	33	0.0050	0.0133	2.7	2	2
27	28	0.0064	0.0203	3.2	1	1
28	15	0.0138	0.0334	2.4	1	1
29	10	0.0147	0.0330	2.2	1	1

第4節 蓄熱室

酸性平爐の蓄熱室及び格子積は大略次表の様になつて居る。

爐番號	裝入量 (噸)	蓄熱室容積		格子積容積	
		瓦斯 (立米)	空氣 (立米)	蓄熱室容積 瓦斯% 空氣%	格子積容積 瓦斯% 空氣%
23	55	58.57	83.77	66	68
24	38	26.09	39.94	80	63
25	35	14.58	22.91	75	86
26	33	50.60	63.20	78	78
27	28	23.23	35.26	63	64
28	15	13.94	19.11	67	64
29	10	11.98	17.00	57	57
		平均		69	69

爐番號	裝入量 (噸)	裝入量與當 瓦斯及空氣 格子積容積 (立米)		格子積容積 空氣/瓦斯 (立米)	格子積容積 爐床面積(平方米) (立米)
		瓦斯 (立米)	空氣 (立米)		
25	55	1.74	1.5	2.98	
24	38	0.94	(2.4) ⁽¹⁾	1.51	
25	35	0.88	1.8	1.61	
26	33	2.70	1.3	3.80	
27	28	1.33	1.6	1.73	
28	15	1.44	1.3	2.77	
29	10	1.66	1.4	1.75	
		平均		1.53	1.5
				2.28	

(1) 平均から除く。

酸性平爐の蓄熱室は鹽基性爐に比して一般に小である。又酸性平爐の蓄熱室格子積容積は鹽基性平爐に比し一般に小である。本邦鹽基性平爐に於て裝入量與當瓦斯及空氣格子積容積は平均 2.26 立米 爐床面積 1 平方米當瓦斯及空氣格子積容積は平均 2.84 立米である。酸性平爐が鹽基性平爐に比較してその格子積容積が小さいのは後者は急速操業を行ひ前者は精鍊に長時間をかける爲である。

空氣對瓦斯格子積容積比は酸性平爐に於ては No. 24 を除けば平均 1.5 で鹽基性平爐の空氣對瓦斯格子積容積比平均 1.4 にして大差ない。

第5節 燃料消費量

本邦に於ける酸性平爐は燃料として凡て發生爐瓦斯を用ひて居る。燃料消費量を示せば次の如くなる。次表熱量の計算は鹽基性平爐の場合と同様である(第2章第8節参照)。

爐番號	裝入量 (噸)	鋼塊與當石 炭消費量 (噸)	製鋼與當熱量 (Kcal × 10 ³)
23	55	475	2,209
24	38	500	2,325
25	35	450～650	2,541
26	33	390	1,824
27	28	610	2,836
28	15	438	2,145
29	10	300	1,528
		平均	
		2,201	

之に依つて見る如く酸性平爐は鹽基性平爐に比して燃燒消費量が大であつて製鋼與當熱量が著しく大きい(鹽基性平爐の製鋼與當熱量は平均 $1,720 \times 10^3$ Kcal)。之は製鋼時間の長いためであらう。

第6節 操業時間

操業時間は鹽基性平爐に比して著しく長いものがある(No. 23 及び No. 24)。

操業時間					
爐番號	裝入量(噸)	裝入時間	熔解時間	精鍊時間	平均操業時間
23	55	40'	10'30'	9°乃至10°	20'30'
24	38	30'	10'30'	8'30'	19'30'
25	35	—	—	—	—
26	33	4'10'	2°	3'20'	9'30'
27	28	40'	9°乃至10°	6°乃至10°	8'30'
28	15	3'30'	4'30'	4°	12°
29	10	1'50'	3° 5'	1'59'	6'54'

裝入方法は No. 29 が手裝入 No. 28 が手裝入及機械裝入他は凡て機械裝入である。

第 7 節 爐の能力 酸性平爐の 1 時間當出鋼量及び 1 時間爐床 1 平方米當出鋼量は略同型の鹽基性平爐に比すれば大體に於て小さい (No. 26 は同型の鹽基性平爐に比してその能力は略似て居る)。之は製鋼時間の長いのが主因である。出鋼歩留は鹽基性平爐と大差なく 95 %内外である。

次表に酸性平爐及び鹽基性平爐の能力を示す。

酸性平爐				鹽基性平爐			
爐番號	裝入量(噸)	1 時間當出 鋼量(噸)	1 時間爐床 1 平 方米當出鋼量(噸)	爐型 (噸)	1 時間當出鋼量 (噸)	1 時間爐床 1 平 方米當出鋼量(噸)	
23	55	2.6	80	60	5.7	152	
24	38	1.9	79	—	—	—	
25	35	—	—	35	3.7	139	
26	33	3.3	139	—	—	—	
27	28	1.4	68	25	3.8	178	
28	15	1.1	140	15	1.9	162	
29	10	1.2	114	10	1.4	126	

第 22 表 本邦鹽基性平爐寸法新舊調查比較表

	昭和二年調査			大正九年調査(倭、三島)			
	50	25	25	10	50	25	10
爐の型 (噸)	50	25	25	10	50	25	10
銑鐵:屑鐵 (%)	69.31	36.64	26.74	65.7	34.3	40.5	59.5
熔鋼深サ(耗)	540	424	386	430	411	420	—
爐床	1 艘當リ面積(平方米)	0.66	0.77	0.90	0.75	0.77	0.95
	長/幅	2.7	2.2	2.0	2.5	2.2	2.1
	床の厚さ(耗)	268	291	257	537	418	428
噴出口	瓦斯(1 艘當リ面積(平方米))	0.004	0.006	0.009	0.005	0.006	0.014
	傾斜角度	29°~12°	16°~9°	16°~13°	12°	12°	15°
	空氣(1 艘當リ面積(平方米))	0.020	0.024	0.035	0.021	0.030	0.033
	瓦斯及空氣(傾斜角度)	40°~29°	35°~22°	35°~18°	34.5°	28°	27°
噴出口面積比	空氣	4.8	4.1	4.0	4.2	4.9	2.4
	瓦斯						
瓦斯上昇道(1 艘當面積(平方米))	0.008	0.011	0.014	0.010	0.012	0.020	
空氣上昇道(1 艘當面積(平方米))	0.023	0.020	0.033	0.030	0.025	0.036	
上昇道面積比	空氣	2.8	2.0	2.8	3.1	2.2	1.7
	瓦斯						
格子積(1 艘當リ容積(立方米))	0.90	0.85	0.95	1.61	1.57	1.26	
容積(空氣(立方米))	1.42	1.33	1.23	2.44	2.09	1.66	
格子積容積比	空氣	1.6	1.4	1.3	1.5	1.4	1.3
	瓦斯						
瓦斯及空氣(格子積容積)	(立方米)	3.5	3.0	2.5	5.1	4.7	3.3
爐床面積		355	369	454	430	350	590
石炭消費量(1 艘當(噸))							

第 4 章 本邦平爐新舊寸法比較

大正 9 年俵、三島兩博士に依る本邦平爐の寸法と昭和 2 年調査の同寸法とを鹽基性平爐に就て比較した。酸性平爐は報告爐數が甚だ少ないので略した。新舊鹽基性平爐寸法を比較すると第 22 表の様になる。同表に依れば爐各部の寸法には餘り大差はない。床の厚さ（爐底スタンプの厚さ）は新調査の方が著しく薄くなつてゐる。

空氣對瓦斯の噴出口面積比は新調査では裝入量の増す程大きくなるが舊調査に依ると必ずしもさうでない。10 脇型に就いて此比を比較すると新調査は非常に大きくなつてゐる。裝入量脇當瓦斯又は空氣格子積容積は新調査の方が著しく小さい。爐床面積 1 平方米に對する瓦斯及空氣格子積容積も一般に新調査の方が小さくなつてゐる。此等より推測するに蓄熱室を昔のまゝにして爐の能力だけ増したもののが相當あるのであらう。石炭消費量を比較すると 50 脇型及 10 脇型は新調査の方が著しく小さくなつてゐる。之れは操業法の進歩を示してゐる様である。

本比較表に記す爐床の長さ及幅は爐床裏附け内法の寸法を示す（第2章及び第3章に示した本邦平爐の爐床の長さ及び幅は煉瓦積内法寸法で測つた事は既に述べた）。

第 5 章 總 括

(1) 前掲(第2章)研究の結果に基いて作った本邦及獨逸鹽基性平爐比較表を第23表に示す。

同表によつて同型の爐について比較すると

(イ) 装入量適當爐床面積は本邦の方が一般に大である(爐床面積は爐床裏付け内法面積)。

(ロ) 熔銅最深部の深さは獨逸の方が一般に深い。

(ハ) 噴出口面積比(空氣/瓦斯)は發生爐瓦斯使用の平爐に就て比較すれば本邦の方が一般に大きい。獨逸混和瓦斯使用平爐の噴出口面積比は、發生爐瓦斯使用平爐のそれよりも大きい。又獨逸燐炭爐瓦斯使用平爐に於ては、その比が著しく大である。

(=) 瓦斯及空氣蓄熱格子積は獨逸の方が長さは短く幅は長く高さは高い。(オーバーフィルタ)

(ホ) 爐床面積 1 平方米當格子積容積は、獨逸の方が大きい。

(～) 操業時間は本邦の方が長い。

(ト) 1時間當出鋼量及び1時間爐床1平方米當出鋼量は獨逸の方が著しく多い。

(2) 装入量と爐の寸法及び操業法との間に日獨鹽基性平爐共略次ぎの關係がある。

(イ) 爐床の長さに對する幅の比は裝入量の大きい爐程大きい。(本邦平爐に於ては煉瓦積内法獨逸

平爐に於ては爐床裏附内法)。

(ロ) 装入量適當爐床面積、同噴出口面積は装入量の小さい爐程大である。

株式会社のことをお尋ね下さい。

第 23 表 本邦及獨逸等基性平爐比較表

爐の型		(種)	80	60	45	35	25	15	10
裝入屑鐵(銑鐵屑鐵法)	本邦	%	—	—	—	68	63	75	72
	獨逸	%	73	71	75	71	74	73	77
爐床	裝入量 脈當面積	本邦	平方米	—	0.66	—	0.84	0.74	0.77
	獨逸	平方米	0.57	0.60	0.70	0.60	0.68	0.77	0.96
(1)	長さ / 幅	本邦	—	—	2.5	—	2.5	2.0	2.1
	獨逸	—	2.7	2.6	2.4	2.2	2.5	1.8	1.6
爐内熔鋼	裝入量 脈當面積	本邦	平方米	—	0.57	—	0.69	0.62	0.52
	獨逸	平方米	0.53	0.55	0.62	0.52	0.63	0.70	0.88
深さ	最深部	本邦	耗	—	540	—	430	422	415
	獨逸	耗	688	619	606	531	500	400	300
計算平均深さ	本邦	耗	—	235	—	186	214	237	132
	獨逸	耗	239	238	210	236	145	181	144
噴出口	瓦斯	本邦	平方米	—	0.0039	—	0.0056	0.0062	0.0084
	獨逸	平方米	0.0051	0.0047	0.0066	0.0057	0.0084	0.0116	0.0180
面積	空氣	本邦	平方米	—	0.0203	—	0.0230	0.0239	0.0291
	獨逸	平方米	0.0123	0.0134	0.0144	0.0217	0.0249	0.0248	0.0288
噴出口面積比(2)	空氣	本邦	—	4.9	—	4.1	4.0	3.6	4.8
	瓦斯	本邦	—	2.5	2.8	2.3	3.8	3.2	2.5
上昇道面積(3)	瓦斯	本邦	—	2.0	—	1.7	2.0	1.5	1.7
	獨逸	—	2.6	2.2	2.1	2.3	1.5	2.2	1.6
噴出口面積	空氣	本邦	—	1.2	—	0.7	0.9	1.2	0.8
	獨逸	—	1.3	1.2	1.3	1.0	0.6	1.7	1.8
裝入量 脈當格子積容積 (瓦斯+空氣)	本邦	立米	—	2.35	—	2.28	2.28	2.24	2.14
	獨逸	立米	2.05	2.31	2.45	2.11	1.90	2.78	5.03
裝入量 脈當 格子積受熱面積	瓦斯	本邦	平方米	—	10	—	12	14	22
	獨逸	平方米	11	13	13	13	18	18	38
空氣	本邦	平方米	—	16	—	17	18	27	23
	獨逸	平方米	24	20	18	15	24	16	41
格子積容積比 空氣	本邦	—	1.6	—	1.4	1.4	1.3	1.4	—
	瓦斯	本邦	—	1.7	1.4	1.4	1.3	1.3	1.1
格子積容積 爐床面積(平方米)	本邦	立米	—	3.52	—	2.75	3.08	2.89	1.97
	獨逸	立米	3.81	3.68	3.56	3.63	4.21	3.64	5.22
石炭消費量(鋼塊脈當)	本邦	噸	—	389	—	357	385	412	518
	獨逸	噸	450	291	271	332	260	450	—
(3) 製鋼脈當所要熱量	本邦	Kcal × 10 ³	—	1,712	—	1,756	1,693	1,894	2,412
	獨逸	Kcal × 10 ³	1,395	1,787	1,564	1,545	1,200	1,736	—
1 時間當出鋼量	本邦	噸	—	5.7	—	3.7	3.8	1.9	1.4
	獨逸	噸	8.8	7.4	5.4	3.9	3.2	2.4	1.4
1 時間爐床1平方米當 出鋼量	本邦	噸	—	152	—	139	178	162	126
	獨逸	噸	196	214	181	191	202	177	180
操業時間	本邦	—	9° 58'	—	8° 0'	7° 24'	7° 17'	8° 23'	—
	獨逸	—	10° 45'	8° 21'	7° 4'	7° 49'	7° 27'	5° 12'	5° 50'

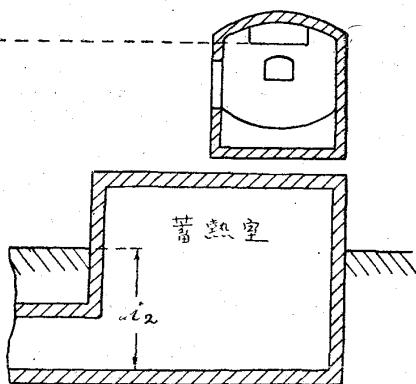
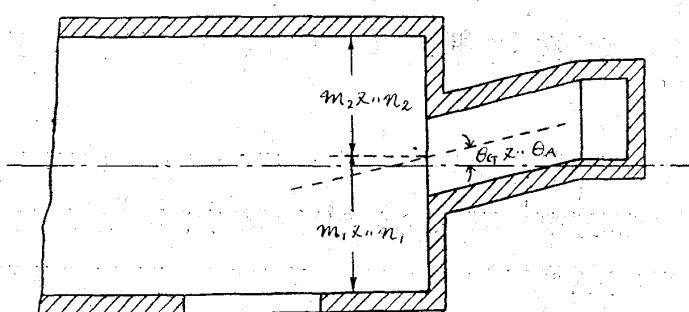
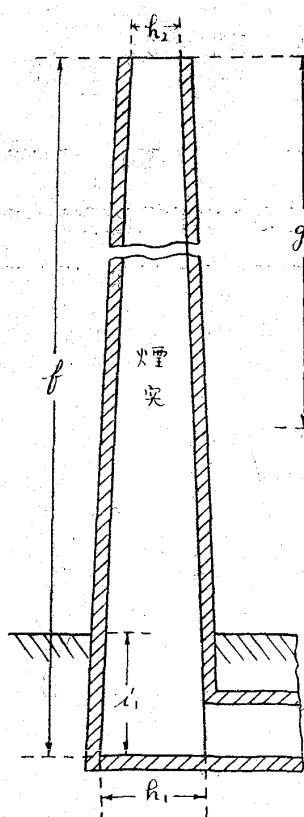
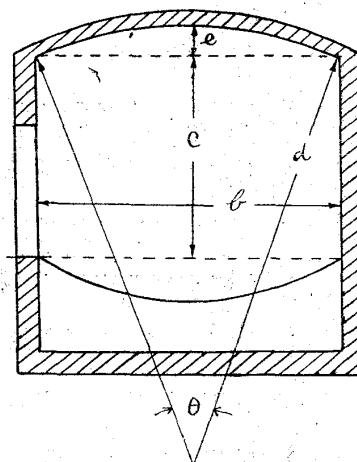
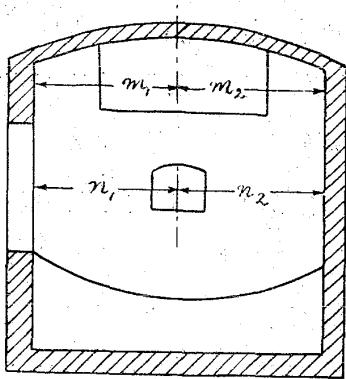
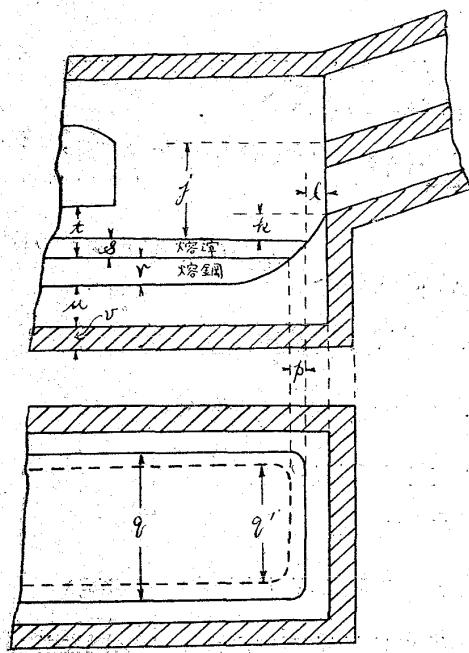
(1) 「爐床面積」は日獨共に裏附け内法で測つた面積であるが「爐床の長/幅」の計算には爐床の長さ及び幅を本邦は煉瓦積内法、獨逸は裏附け内法で測つた數値を用ひた。

(2) 発生爐瓦斯使用爐の噴出口面積比(空氣/瓦斯)である。獨逸混和瓦斯使用爐の噴出口面積比は 4乃至 13 の間にあり又骸炭爐瓦斯使用爐のその比は 80 内外である。

(3) 獨逸平爐の上昇道對噴出口面積比及び製鋼脈當所要熱量は發生爐瓦斯使用爐のみについて統計す。

- (ハ) 装入量毎當格子積容積は、本邦の爐は装入量の大きい爐程大きいが、獨逸の爐は大體に於て
一定して居る。
- (ニ) 爐床面積 1 平方米當格子積容積は本邦の爐に於ては装入量の大きい爐程大きいが、獨逸の例
は必ずしもさうでない。
- (ホ) 装入量毎當格子積受熱面積は、~~装入量の小さい爐程大きい~~。
- (ヘ) 格子積 1 立米内受熱面積は装入量の小さい爐程大きい。
- (ト) 石炭消費量は装入量の小さい爐程多い。
(但し独逸 80噸炉は石炭消費量過多の例)
- (チ) 1 時間當出鋼量及 1 時間爐床 1 平方米當出鋼量は装入量の大きい爐程大である。
- (3) 前記日獨比較表以外に本邦平爐のみに就て統計した事項の大要は次の如くである。
- (イ) 装入量毎當燃燒室容積は、大體に於て 1.0 立米乃至 1.7 立米である。
- (ロ) 燃燒瓦斯の燃燒室内を通過する時間は、装入量の大きい爐程長い。
- (ハ) 瓦斯が噴出口を出る速度は、空氣のそれよりも大である、(0°C, 1 気壓容積にて比較)。
- (ニ) 噴出口を出た瓦斯流線と空氣流線とは、装入量の大きい爐では熔滓面にあたらない内に交は
るものが多いが小さい爐ではこの兩者が交らないで熔滓面にあたるものが多い。
- (4) 日獨タルボット爐の比較を第 2 章第 11 節に論じた。
- (5) 本邦酸性平爐の調査の要點を第 3 章に示す。
- (6) 本邦新（昭和 2 年調査）舊（大正 9 年發表）鹽基性平爐の比較表を第 4 章に示す。

本論文を結ぶに當り著者等の屢發した質問書に對し關係各工場當局及び其他の二三先覺から或は貴重な參考資料を供給せられ又は論文内容に關する高見をきかせていただき一方ならぬ啓發を受けた事を茲に深く感謝する。工場名を發表せない關係上此等諸賢の尊名を列記して御禮を申し得ない點を遺憾に思ふが其失禮を御寛容願ひたい。（終）



附表

昭和3年 3月鑄と 銅誌登表 平爐寸法 表番號	装入量 (噸)	附圖符號	爐床の幅 (裝入窓 下敷面間 内法)(粋) D	裝入窓下 敷面より 前後壁迄 端高さ(粋) b	天井圓弧 (粋) c	天井圓弧 (粋) d	天井圓弧 が中心に 於て挿じ 角度 θ	前後壁上 天井迄の高 さ(粋) e	煙突底部 より頂部 迄の高さ (粋) f	煙突底部 より頂部 迄の高さ (粋) g	煙突出口 下敷面迄の 突頭部高 さ(粋) h	煙突頂部 の直徑 (粋) h_1	煙突頂部 の直徑 (粋) h_2
1	2	2	2	12,190	4,880	1,580	6,000	54°46'	780	58,000	47,350	3,480	2,000
2	4	4	4	10,500	4,160	1,490	7,044	34°	310	53,600	42,600	3,000	2,000
3	6	6	6	10,500	4,160	1,620	6,700	41°	426	53,800	42,850	3,000	1,780
4	6	6	6	10,000	4,160	1,490	7,044	34°	310	53,600	42,600	3,000	2,200
5	5	5	5	10,000	4,100	1,800	7,400	32°17'	296	53,940	42,850	2,930	2,000
6	58	58	58	10,300	4,140	{ 1,350 1,550	7,400	32°52'	300	53,500	42,700	2,290	2,000
7	6	6	6	9,000	3,500	{ 1,390 1,250	4,700	44°5'	350	41,750	35,400	1,830	1,370
8	7	7	7	8,300	3,250	4,600	45°	350	41,750	35,050	1,830	1,370	
9	8	8	8	8,000	3,380	6,823	30°	250	41,518	33,458	1,300	1,168	
10	9	9	9	7,000	3,000	1,250	3,600	49°3'	270	43,280	32,430	1,980	1,420
11	11	11	11	6,150	3,000	1,300	4,250	21°5'	300	43,210	34,150	1,800	1,300
12	10	10	10	6,230	3,100	1,330	4,250	21°5'	300	43,500	34,750	1,800	1,300
13	12	12	12	6,756	3,200	1,054	3,785	50°	365	32,625	25,300	1,223	1,223
14	27	27	27	6,705	3,200	1,181	2,870	69°	495	33,300	24,990	1,314	1,314
15	13	13	13	6,300	3,030	1,300	4,300	41°	270	44,250	39,160	1,820	1,400
16	14	14	14	6,300	3,030	1,600	4,300	41°0	270	44,250	39,160	1,820	1,400
17	16	16	16	6,705	3,200	1,245	4,257	43°5'	355	39,153	30,630	1,270	1,270
18	15	15	15	6,500	3,380	1,250	6,823	30°	250	41,518	33,458	1,300	1,168
19	17	17	17	4,710	2,700	1,120	4,270	48°8'	210	33,600	27,080	1,475	1,475
20	18	18	18	5,480	2,740	1,220	4,350	36°6'	220	43,740	37,030	1,830	1,520
21	19	19	19	4,600	2,400	1,160	2,900	37°	280	37,270	32,630	1,065	1,065
22	20	20	20	5,335	2,655	1,118	3,660	42°5'	203	31,790	26,300	1,067	1,067
23	22	22	22	5,181	2,438	1,118	2,438	60°	330	32,500	25,000	1,270	1,270
24	21	21	21	4,575	2,250	1,220	4,350	30°	148	26,110	28,820	1,830	1,220
25	23	23	23	8,229	3,353	1,021	2,890	74°	571	49,300	40,995	2,083	2,083
26	24	24	24	7,010	3,353	1,250	3,353	60°	483	33,300	24,990	1,314	1,314
27	26	26	26	7,000	3,400	1,235	4,350	46°	345	41,000	34,350	1,520	1,520
28	25	25	25	6,603	3,250	1,206	4,343	44°	317	32,451	25,475	1,223	1,223
29	28	28	28	4,500	2,200	1,149	4,080	31°	151	39,500	33,590	2,120	1,800
30	29	29	29	5,000	2,150	980	2,860	—	—	32,766	27,346	1,524	1,067

附表

本文爐番號		昭和3年3月鐵鋼誌發行號		煙突のドラフト (水柱の高さ、粁)		煙突下部の溫度 (攝氏)		煙表面より空氣噴出口下敷迄の高さ(粁)		瓦斯噴出面より燃焼迄の距離(粁)	
12	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	t_1	t_2	38-48	(1) 34 (2) 38-9	(1) 274° (2) 569-7°	(1) 650°-680°	1,612	510	320	202
13	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	2	1	3,620	(1) 38 (2) 36	(1) 274° (2) 569-7°	(1) 650°-680°	990	90	350	202
14	煙突のドラフト (水柱の高さ、粁)	3,800	3,600	2,850	(1) 34 (2) 38-9	(1) 274° (2) 569-7°	(1) 650°-680°	1,170	370	375	520
15	煙突下部の溫度 (攝氏)	3,800	3,600	2,850	(1) 34 (2) 38-9	(1) 274° (2) 569-7°	(1) 650°-680°	990	90	200	200
16	煙表面より空氣噴出口下敷迄の高さ(粁)	3,940	3,500	3,030	—	—	—	1,175	375	375	520
17	瓦斯噴出面より燃焼迄の距離(粁)	3,500	3,500	2,680	—	—	—	1,170	370	400	400
18	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	6	7	1,185	(1) 40 (2) 35	(1) 200° (2) 400°	(1) 450°	970	230	230	230
19	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	4	5	1,185	(1) 35 (2) 30	(1) 18 (2) 25	(1) 200° (2) 400°	970	230	200	200
20	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	2	3	1,185	(1) 18 (2) 12	—	—	1,100	200	180	170
21	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	10	11	1,185	—	—	—	950	180	180	170
22	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	12	13	1,185	—	—	—	600	60	60	150
23	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	14	15	1,185	—	—	—	600	60	60	150
24	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	16	17	1,185	—	—	—	305	305	305	475
25	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	18	19	1,185	—	—	—	1,067	210	210	305
26	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	20	21	1,185	—	—	—	1,300	280	280	150
27	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	22	23	1,185	—	—	—	1,300	250	250	150
28	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	24	25	1,185	—	—	—	1,092	150	150	150
29	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	26	27	1,185	—	—	—	1,100	200	200	200
30	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	28	29	1,185	—	—	—	710	150	150	105
31	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	30	31	1,185	—	—	—	1,020	50	50	50
32	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	32	33	1,185	—	—	—	840	150	150	150
33	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	34	35	1,185	—	—	—	975	203	203	640
34	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	36	37	1,185	—	—	—	914	76	76	76
35	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	38	39	1,185	—	—	—	930	70	70	70
36	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	40	41	1,185	—	—	—	—	495	495	495
37	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	42	43	1,185	—	—	—	—	152	152	203
38	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	44	45	1,185	—	—	—	—	25	25	25
39	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	46	47	1,185	—	—	—	—	381	381	381
40	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	48	49	1,185	—	—	—	—	200	200	200
41	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	50	51	1,185	—	—	—	—	150	150	150
42	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	52	53	1,185	—	—	—	—	150	150	150
43	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	54	55	1,185	—	—	—	—	300	300	300
44	煙突底部上より地面上 蓄熱室底部より地面上 線迄の高さ(粁)	56	57	1,185	—	—	—	—	795	795	795

(1) 餘熱汽錠使用の場合 (2) 餘熱汽錠休止の場合

備考

附表

附表

本文 昭和3年 3月鐵と 鋼誌發表 平爐寸法 表番號	q_1	熔銅面積 (平方米)	熔銅面積 (平方米)	出銅量 (噸)	出銅步留 (%)	出銅量に對 する歩留 (%)	爐床中央部 の熔銅の深 さ (糰)		熔銅面より 裝入窓下敷 迄の高さ (糰)	爐床スダ ンプの厚 さ (糰)	爐底煉瓦 の厚さ (糰)
							r	s			
1	2	4,200	46,006	51,993	60	100	97.4	900	90	114	380
2	3,863	37,260	40,310	58,087	99.9	98.1	570	100	130	300	300
3	3,500	31,850	36,215	60,635	100.22	96.6	610	150	90	360	240
4	3,863	35,330	38,320	55,677	99.9	97.9	570	100	130	300	300
5	3,070	26,402	29,120	47	94	93.5	550	—	150	150	420
6	3,270	30,000	30,400	55	91.7	94	400	100	150	230	216
7	6	3,000	24,720	27,328	32.2	92	95	450	100	—	—
8	7	2,600	19,604	21,952	27.6	92	95	440	100	200	200
9	8	2,510	21,360	22,360	27.5	91.7	93.45	400	40—50	200	1,300
10	9	2,510	17,050	17,650	27	93.15	91.3	385	—	180	500
11	11	2,500	14,100	15,800	25	94.4	98	500	90—100	10—20	300
12	10	2,600	14,900	16,600	26.9	94.4	98	500	90—100	10—20	300
13	12	2,591	14,730	15,920	23	92	92	330	35	139	355
14	27	3,100	18,256	19,504	26.8	95.7	96.8	558	30	58	412
15	13	2,800	18,400	19,000	23.5	91	94.5	350	30	100	250
16	14	2,800	18,400	19,000	23.4	94	94.5	350	30	100	250
17	16	2,946	18,427	20,496	21.8	94.4	87.2	407	50	50	305
18	15	2,510	15,085	15,860	22.9	91.6	93.45	400	40—50	200	1,300
19	17	2,200	9,260	10,580	18.2	91	90	580	40	120	240
20	18	2,582	13,483	14,742	14.9	93.1	95.6	310	65	65	230
21	19	1,900	7,790	9,030	14.6	91.3	90	580	40	120	240
22	20	1,670	6,500	7,420	13.8	92	96	355	110	155	280
23	22	2,387	11,641	12,239	9.44	94.4	87.2	393	50	115	304
24	21	2,094	9,170	9,979	10.2	92.7	93.8	290	65	65	230
25	23	3,276	23,513	24,196	52.6	95.7	96.8	558	30	51	457
26	24	3,276	21,300	22,191	36.4	95.7	96.8	658	30	102	483
27	26	3,310	22,709	23,630	32.1	94.2	96.5	360	40	90	220
28	25	2,718	12,140	13,270	33.5	95.7	95	430	25	130	405
29	28	1,860	7,550	7,790	13.048	89.9	91	470	30	30	230
30	29	1,600	6,720	7,920	9.18	91.8	94.5	425	50	75	245

昭和3年3月本誌所載本邦平爐寸法表正誤表

(鐵と鋼第十四年第3號附錄)

爐番號	行	誤	正	爐番號	行	誤	正	爐番號	行	誤	正	爐番號	行	誤	正	爐番號	行	誤	正	行	
2	(一同の出)	(一同の装)	No. 7	9	2,305	2,180	57	119-37	262	69	—	1~2時間	40	0,050	102						
	(鋼量鉄)	(入量鉄)		10	100	200	60	10,840個	5,491個	60	70	11	1,330	1,753							
6	床の長さ	爐床の長さ		11	1,740	1,530	No. 14	2	爐基性	酸性	16	0,198	0,1829	12	0,558	558					
	湯面より 湯面より裝	湯面より裝		12	565	450		3	25	28	18	4,970	5,500	43	5,654	3,180					
10	湯面上面 入窓下數迄	湯面上面 入窓下數迄	No. 8	9	2,140	2,010		9	2,298	2,292	22	0,513	0,55	47	7,260個	2,630×2					
	迄の高さ	の高さ		10	100	200		10	50	58	40	5,833	5,349	49	2,113	2,133					
	爐床上面 裝入窓下數	爐床上面 裝入窓下數		11	1,600	1,370		31	5,181	5,181	41	15,111	30,43	53	93,958	39,988					
11	より天井 迄の高さ	より天井迄 の高さ	No. 9	2	540	440		32	1,600	1,600	43	5,06	6,9	56	8,775	4,950					
	格子積の 横断面積	格子積の 横断面積		14	650	700		33	1,143	1,143	44	364,235	417,45	60	11,106個	5,553×2					
43	格子積の 横断面積	格子積の 横断面積		16	0,198	0,1829		43	5,013	283	53	81,774	81,573	65	架空裝入起重機	裝入起重機					
	格子積の 横断面積	格子積の 横断面積		18	4,970	5,500		47	5,944個	2,922×2	54	23,03	46,87	75	ハンマースケール	ハンマースケール					
56	格子積の 横断面積	格子積の 横断面積		22	0,543	0,55		56	780	4,410	55	23,17	23,77								
	40	53,836	53,499		60	4,743個	4,743×2		56	7,700	6,9										
No. 1	2	584	60		67	—	40分		57	362,055	635,25	No. 27	2	AL0,08	(省く)						
10	2415	114		41	15,110	30,43		68	—	9~10時間	71	1,5時	25~30回	40	40	33					
11	2,105	2,232		43	5,060	6,9		69	—	6~10時間	72	675回	922回	9	2,250	2,090					
44	965	792		44	3642	41745		70	—	400°C	73	260日	320日	10	0	90					
57	1,457	1,197		53	81,775	81,573		71	3種	2種	74	370	370	12	610	360					
74	406	333		54	23,03	46,87		72	363回	250回	No. 19	2	18,2	20	又は重油160	13,00	9,911				
No. 2	10	400	130		55	23,17	23,77		73	241日	250日	No. 20	2	18	20	No. 28	2	25	95		
11	1,420	1,800		56	770	69		75	20~30	スケール10	11	1,185	1,250	9	2,134	2,335					
12	650	570		57	562,05	635,25		76	20~30	(省く)	12	75	580	10	450	130					
No. 3	2	59,445	60,5		71	1,5時	27~3~5時		77	75~85	3	74	365	350	11	1,800	1,775				
10	300	90		72	65回	850回		78	7~8	12~15	No. 20	2	18	16	No. 29	2	25	95			
11	1,550	1,740		73	260日	314日		79	4~5	7~8	10	375	310	12	350	430					
44	620	511		74	370	370		80	(AL0,08)銅錠1~2(省く)	又は重油160	No. 21	2	14,6	16	No. 29	2	25	95			
57	1,038	882		No. 10	2	25	29	82	190回	220回	No. 21	2	14,6	16	60	6,800個	5,181個				
74	406	333		9	2,705	2,265		64回	110回	60回	No. 22	2	14	15	60	700	450~650				
No. 4	10	400	130		10	1,535	180		64回	120回	110回	No. 22	2	14	15	10	300	30			
11	1,420	1,800		11	2,135	1,700		120回	110回	110回	No. 22	2	14	15	11	1,000	1,300				
12	600	570		12	300	385		120回	110回	110回	No. 22	2	14	15	12	500	470				
No. 5	9	2,505	2,500		40	47,00	45,05		83	硅石煉瓦42	28	No. 22	2	0,216	0,214	No. 30	10	25	75		
45	r 199	δ 90		41	41,00	32,13		83	マグネシア同25	(省く)	No. 22	2	0,216	0,214	17	上 8°25'	上 8°35'				
48	6350	6,500		42	—	18,88		83	クローム同3	(省く)	No. 22	2	0,216	0,214	34	3721	1,080				
49	3,520	3,450		43	—	5,27		83	耐火同11	7	No. 22	2	0,216	0,214	35	1080	3,721				
60	44,050個	40,050個		44	—	372		83	銀砂29(加熱)	—	No. 22	2	0,216	0,214	37	578	578				
No. 6	2	50	55		45	II	II α 150	No. 15	9	2,300	2,000	No. 22	2	0,216	0,214	44	173,5	172,42			
4	11,600	10,500			8	β 100	—	No. 15	11	1,650	1,550	No. 22	2	0,216	0,214	48	3,721	1,480			
8	37,286	38,2			38	β 90	—	No. 15	12	300	350	No. 22	2	0,216	0,214	49	1,480	3,721			
39	3,965	3,515		46	硅石煉瓦1—硅石煉瓦7	—	No. 15	21	485	480	No. 22	2	0,216	0,214	57	226,35	225,37				
40	1,015	1,100		53	74,540	76,64	No. 15	45	I又はII	I	No. 22	2	0,216	0,214	57	600°C	500°C				
41	83,578	82,8		54	65,124	48,84		53	57,2	51,2	No. 22	2	0,216	0,214	82	天井100回	864回				
42	57,85	51,05		55	—	27,90		55	7,8	27,8	No. 22	2	0,216	0,214	12	475	425				
45	29,25	30,31		56	—	8,1		64	t=1,7700	t=1,770	No. 22	2	0,216	0,214	16	0,1544	0,147				
47	5,614個	3,200個		57	—	588		74	350	340	No. 22	2	0,216	0,214	22	0,3501	0,330				
3,692個	1,300個		71	200	8		78	7~8	5~5	No. 22	2	0,216	0,214	43	4,427	2,52					
51	3,165	3,515		76	500	20~23		82	200回	250回	No. 22	2	0,216	0,214	47	3,350個	1,175×2				
52	1,105	1,100		77	2,500	65~70		82	60回	200回	No. 22	2	0,216	0,214	56	6,129	3,46				
53	129,616	126,25		78	140	5~6		83	350~400回	400~500回	No. 22	2	0,216	0,214	57	2,153×2	1,7092				
60	8,456個	4,690個		79	55	2~3		83	クローム煉瓦6	4	No. 22	2	0,216	0,214	70	不明	300°C				
5,546個	2,100		80	AL—	AL0,08~0~1		No. 16	9	1,930	2,000	No. 22	2	0,216	0,214	71	0,9腕	1腕				
約2時間	約3時間		9	1,930	2,100		No. 16	11	1,327	1,550	No. 22	2	0,216	0,214	72	290	290				
30分	30分		11	1,645	1,630		No. 16	12	280	350	No. 22	2	0,216	0,214	73	2019	2028				
72	—	576回		35	4,300	2,300		45	I又はII	I	No. 25	2	535	55	No. 25	2	65	55			
73	—	312回		43	9~9	445		46	65×328×114 (加熱)	—	No. 25	2	31,290	31,920	No. 25	2	65	55			
74	—	360		44	196	231	190~220	74	350	340	No. 25	2	2,844	2,387	No. 25	2	50	51			
75	—	40		56	10~1	455		75	7~8	5~5	No. 25	2	1,930	1,778	No. 25	2	558	558			
76	—	なし		57	249	334	300~310	79	4	35	No. 25	2	0,558	0,558	No. 25	2	12,771	7,21			
77	—	石灰30		9	2,145	2,150		82	200回	400回	No. 25	2	16,360個	8,180×2	No. 25	2	18,577	10,48			
78	—	石灰100		11	1,730	1,630		83	350~400回	400~500回	No. 25	2	23,728個	11,864×2	No. 25	2	40	38			
79	—	7		43	75	3,38		83	クローム煉瓦6	4	No. 25	2	2,464	2,413	No. 25	2	5,558	558			
80	—	鑿石7		44	172	250~280		83	硅石煉瓦32	23	No. 25	2	2,464	2,413	No. 25	2	4,427	2,52			
81	—	なし		48	6,810	7,050		83	クローム煉瓦6	4	No. 25	2	2,464	2,413	No. 25	2	5,558	558			
	—	なし		56	173	779		83	硅石煉瓦32	23	No. 25	2	2,464	2,413	No. 25	2	5,558	558			
82	—	天井 150~220回		57	232	370~390		No. 17	12	406	407	No. 25	2	2,464	2,413	No. 25	2	5,558	558		
	—	噴出口 80~130回		9	3,040	1,945		No. 17	13	8~25	4~6	No. 25	2	2,464	2,413	No. 25	2	5,558	558		
	—	硅石30		10	230	130		No. 17	47	7,593個	4,194×2	No. 25	2	2,464	2,413	No. 25					