

c. 重油燃焼加熱爐に就て

郷 義二郎*

1. 序 言

表題の下に重油の性質より其取扱及び燃焼装置に至るまでのことを述べんとす。

日本鋼管會社が平爐及び加熱爐に重油を使用したる動機は石炭なれば水揚、運搬等に手數を要し又これを燃焼するには發生爐にて瓦斯化するか又は他の復雜なる燃焼装置を施さざれば所期の高溫度を得難きものなるに拘らず重油はポンプ、導管、貯油槽等の結合により其貯藏運搬等總べての取扱が簡単に機械化し得ること又燃焼に當りてもバーナーなる簡単なる裝置にて間に合ひ且つ其調節は容易にして取扱上の手數と經費とを減じ得られる、且つ石炭よりも高熱度を得ること易いのである。又採用當時は爲替關係も良好にして石炭に比し割合に安く買ひ得られたる事も之を使用するに至りし一の原因である。然らば何時頃より使用し始めたるかと云ふに大正9年10月に第8號平爐に於て米國の Tate Jones 式の Oil Burner 並に pump 其他の裝置一式を採用したり、此時は從來發生爐瓦斯で作業して居た平爐の吹出し口其他も其儘にして試験的に Burner を瓦斯吹出し口に差込んで使用したるが實際に使用して見ると相當に爐の改造を餘儀なくせしめられたのである。而し初めは經驗も少なき爲め充分なる良結果を得られずして中止したるが大正12年3月より再び使用し始めた。其年の秋關東大震災に遭ひ、瓦斯發生爐が殆ど損壊して之が恢復には多大の時日と經費が要せらるゝに至りて設備簡單にして有效なる重油が歓迎せらるゝに至りたり、而して此必要に迫られたる爲めに使用上にも種々改良工夫をなして結果も良好なるに至りたる爲め遂に吾が社の燃料全部を重油使用に變更せられたる次第なり。

壓延工場は第一製條工場が大正13年5月より中形工場は同14年1月より重油に變更せられたり。其時代は重油使用の方法は今日程熟達して居らざるも猶下記の如き結果を得たのである。

各裝入材料毎當り燃料使用の一例

工 場 名	石 炭	重 油
第一製條工場	120.2kg (13年2-4月)	54.2kg (13年5-7月)

* 日本鋼管株式會社

中形工場 97.1 (13年10-12月) 50.4 (14年1-3月)

備 考

石炭は瓦斯發生爐にて瓦斯化して使用したる爲めカロリーより見て其量は、重油の殆ど2倍に値すべきものなり。然るに重油の量は石炭の半分よりも猶少く且瓦斯化、運搬等の諸費用を要せざる故に良好なる結果と見らるゝのである。

2. 重油の性質及規格

重油の性質に關しては一般に元素的成分は燃料油としては餘り重きを爲さず注意を拂はれざるも比重、粘度及發熱量が最も重要視されて居る。現在使用して居る Mili oil を一例として掲ぐれば、

Mili 重油の元素分析及性質

元素	C %	H ₂ %	O ₂ %	N ₂ %	S %
	85.13	11.83	1.28	0.22	0.16
	84.46	10.96	1.17	0.13	0.14

H ₂ O %	發熱量 kcal	比 重 %	ボーメの度 %
0.12	10,536	0.962	15.5
0.10	10,492	0.970	14.3

比重は 0.92—0.98 位で重量及び容積の計算には必要であり又取扱時の溫度は必ず測定しなければならぬ粘度は重油の種類により非常に差のあるもので作業上最も重要なものである。重油をして完全燃焼をなさしむるには之を極めて微細なる噴霧状態になし得たる時に容易に可能なるものなれば此事を效果的になすには粘度を良く知つて居て之に適當なる加熱を施し粘度を出来るだけ低くして使用する、これは重油を燃料として使用する際の作業上及び經濟上の秘訣と云はるゝ程重要な條件である。

發熱量の重要なことは言待たざる處なるが重油は大抵 10,000 Kcal 前後にして種類別にも殆ど大差なき状態で石炭に比しては一定と云ふも可なる程である。石炭は 5,000—7,600 Kcal なれば 10~4 割高き方なり、其他の所謂不純物としては硫黃、水分、泥分等なるが、此等は出来る丈少き程良好なれば其點に注意を要す。硫黃は 1% 以下水及び泥分は合せて 1% 以下位である。

現在使用して居る重油は Mili 油で Rising Sun Petroleum Co. の供給する “Anchor fuel” と稱するもの

で之は英領北ボルネオ産なり。原油は Naphthene base のもので Benzene, Kerosene 等を抽出した残りの重油である。低溫度で非常に粘度高く 150—170°F で急速に粘度が低くなり 180°F が最も使い易い粘度になる特徴がある。此點は California Oil より使い良し、其他では Taracan 及び California oil をも使用した。Taracan は Mili と同様英領北ボルネオ産で同性質であるが原油より夾雜物を Centrifugal Separator で分離した儘のもので粘度も割合に低く非常に使ひ易きものなり。Diesel oil として賞用されて居るので fuel oil には良過ぎる位である。California oil は純然たる燃料油で Benzene, Kerosene, Lubricant oil 等を取りたる所謂 residual oil で base は Asphalt 系である。

此等の燃料油の石油的性質及數種の規格を次に掲げたれば之により大體の認識を得られたし。

重油の規格並に使用重油の性質

諸性質	燃料油規格			當社使用的重油		
	ライジングサン 石油會社	米國鑛山局	日本海軍	ミリー	タラカン	カリフォルニア
ボーメ度	16°以下	16—35		15	20	18—19
比重		0.85—0.96		0.965	0.933	0.94
引火點	150°F以上	140°F以上	0.96以下 80°C	250°F	180°F	225°F
粘度(レット No. 1) (ウット No. 1)			0°C~2000			
50°C				300	53	300
60°C		常温压で 1呎水頭で 4吋管を 10呎通す。		75	37	90
80°C				700	74	
100°F	150/秒以下					
發熱量 Kcal.	10150以上	9900以上		10560	1062.0	10500
硫黄(%)	1.5%以下	2%以下	3%以下	0.2	0.1	1.27
水又は泥(%)	1.5%以下	2%以下	0.5%以下	1.0以下	1以下	痕跡
硬アスファルト				0.01	0.5	
コンラツドソン カーボンテスト				1.5		6

使用上の難易は Taracan なれば比較的慣れる人でも容易に使用し得るが、其次は Mili で California が一番困難である。使用上起り易き故障は夏期は溫度が高き故少なきも冬期は寒き爲め導管中で流動性鈍くなり長距離を送るには困難を生ずる。又細かき夾雜物があることありて之が吹出口などに詰り障害をなすこともある。Burner に行く導管の途中に Streater を置く方がよろしい。又 California oil の様なものは炭素分が Burner の口などに固着し易き故に油を溜らぬ様にすることが必要である。

重油は引火し易きものなれば貯蔵所、導管又は取扱場所等の附近に火氣を置くことは注意を要すべきで誰も承知し

てるところなるが最近の重油は極度に揮發油又は燈油分等を抽出して居る故に餘程高熱にならなければ點火せざれど比較的安心して取扱い得るものなり。

當社でも此危険に遭遇したることは殆どなけれども絶対に注意を怠ることは許されない。其豫防として貯蔵槽の上端に近く蒸氣管を直角に覗かせて裝置しておき、火を發した時には蒸氣を出して火と空氣との間を遮断するのが最も有效なりと云はれる。猶取扱上注意すべきは輸送管、油槽其他機械の部分等より漏洩することなき様にすることで點火する危険と流失したるものは回収が絶対に出来ないことにより意外の損失を來すことがある。

3. 使用状況

(イ) 受入、分配及取扱等に關する梗概

重油の受入は同じ海岸にある Rising Sun P. Co. の

鶴見貯油所より容量 400 吨の船にて約 350 吨を積んで當社の海岸に輸送し來り、同船に据付ある 80 馬力の Diesel engine 直結の Centrifugal pump で 6 吋管を通じて陸上げして居る、全部は約 2 時間で上げ終る。

Rising S. P. Co. との契約では同社の油槽より直に引渡すことになつて居るので以前は先方へ出向いて受取りたるも現在では其手數を省き當社海岸に到着したる時、船の三ヶ所の口にて各油の深さを測り置き水揚げ終りたる時に船底に残つてゐる油の深さを測りて計算し數量を決めて

引渡しをなしてゐる。

1 吨を 277 ガロン(米國)として居るが油の比重によりて 281—285 米ガロン位になることもある。標準溫度は 60°F として居る故に必らず之に換算する。船が到着した時には試料を壇に適當量採り其時の溫度を測り、性質は検査係で試験し溫度は量の計算の参考にして居る。試験は比重をボーメの度で引火點、粘度は測定器で計る硫黃、水分、泥分等は折々に測定す。引火點は Pensky-Martin の closed process により粘度は Redwood の No. 1. により測る。

當社は其受入する海岸に 1 個で 500 吨入る丸形の貯油

槽 3 個を用意して居る。1 個の大さは内径 $31'11\frac{1}{16}''$ 高さ $24'7\frac{7}{8}''$ 容量 3,000 石 (520 吨) で中の油の増減を見る爲めに浮標に指示装置をなして居る。外の側面に堅に目盛尺を設けて居る此標尺の目盛は 1 目 100 米ガロン宛て全目盛が 135,000 米ガロンになつて居る浮標に繋がれた絲が其標尺に示す指示板に連絡して容量を読み得る様になつて居る。給油管は油槽の上縁に覗かせ、排出管は 6" の鐵管で其上端が油の上部に常に開口する様に裝置して居る即ち槽の底部の側壁より直立して左右に廻轉し得る様になつて居る。其上端は銅索で吊られて其索が槽の上端を越えて外にあるウキンチのドラムに巻付けられて上下する様にしてある。重油を永く貯油するか又は加熱するか水分が分離して底部に溜る。故に底に排水管を取付け置き折々脱水を行ふ。此脱水管は必ず附けて置かなければならぬ。粘度強くして配給其他の取扱に困難する時がある爲め加熱用に 4" の蒸氣管を槽底の内部に一周りしてある。利用の時期は秋冬より翌年の初夏に至るのが常なるが Mili oil では四季を通じて加熱を必要とすることがある。各工場に分配するには其傍に 100 吨入の小貯槽を置き之に大油槽より自然流出で移し之よりウォーシントンポンプで送油をなす。ポンプは 6" × 4" × 6" のもの 4 台あり、此小油槽に移すことは冬季などで高き温度に加熱する際など熱の經濟になること大なるものである。而して此槽の周囲は古煉瓦で保溫装置をして居る各工場への分配量は輸送管に裝置せる流量計で配給量を計る様にして居る。

各工場へ送る管の徑及距離は下の如し。

工場名	輸送管の徑	輸送距離
製、鋼 工 場	6"	3540 m
第一條 工 場	6"	3000 "
第二條 工 場	4 $\frac{1}{2}$ "	1860 "
第二管 工 場	4"	9720 "

次に各作業工場の爐の近くに 5,000—10,000 ガロンを一時に貯へ得る油槽を用意して居る。

此の槽にも蒸氣管を裝置して必要に応じて加熱出来る様にして居る。此油槽より爐の Burner に送るには電動機へ直結の Rotary pump を使用せり、油槽の出口 Burner の近く等に流量計を附けて置き使用量を計る。是等の裝置の一例。

第一製條工場 送油所

送油先 第一條、分塊、中形、第一管、各工場

貯油槽 3,000、6,000 ガロンの各 1 個

Rotary pump 10 HP、廻轉數 955/min 2 台

重油の壓力 5.8 kg/cm^2 、溫度 78°C

送油量 (1時間) 3,500 kg (1,000 ガロン)

第二製條工場 送油所

送油先 同工場 1ヶ所

貯油槽 5,000、3,000 ガロン各 1 個

Rotary pump 1 HP 廻轉數 1,500/min 2 台

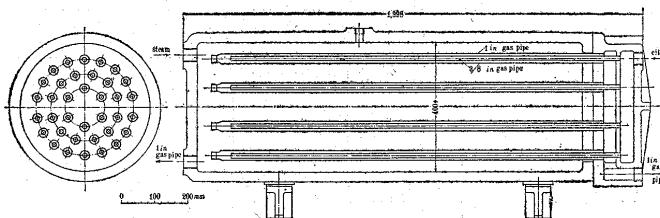
(但し 1 台は豫備)

重油の壓力 3.5 kg/cm^2 溫度 68°C

送油量 (1時間) 762 kg (250 ガロン)

各 Rotary pump より爐に供給せらるゝ途中に横形又は堅形の oil heater がある。其構造は横形では油の管が蒸氣を充たされてる圓筒形の槽の中に入りて加熱される様になつて居る。堅形は槽が油の容器に成つるものと蒸氣槽になつてるものとありて、蛇管が蒸氣又は油と反対になつてゐる 2 種がある。横形は圖の如し。

第 1 圖 oil heater (重油加熱器)



而して重油の溫度は此 heater だけの加熱では冬季には間に合はざる爲めに貯油槽に蒸氣管を裝置して又加熱をする。

重油噴霧用の壓搾空氣は高壓バーナーには空氣壓搾機、低壓バーナーには扇風機を使用して居る。此空氣は常溫にして壓力は $2-6 \text{ kg/cm}^2$ である。重油の溫度は $75^\circ-90^\circ\text{C}$ 壓力は $2-5 \text{ kg/cm}^2$ 位である。

重油の取扱に關しては溫度が其粘度を左右する故に作業上大なる影響がある爲めに非常に注意を拂つて居る。輸送距離の遠き時は途中で再加熱をなす。導管は保溫剤で巻きて溫度の低下を防ぐことが必要である。送油壓力は粘度、誘導管の内徑又は其輸送距離に大なる關係を有するもので是等の狀態を大に考慮して作業上の設計及取扱を爲すべきものである。

(ロ) 加熱爐の構造大略

重油燃焼の鋼材加熱爐は其構造により見るに決して他の一般の鋼材加熱爐と異なるものではない。唯爐の加熱裝置が重油燃燒器 (即 Burner) であることが異なるのみである。故に構造上最も異なる部分は瓦斯使用のものなれば、吹出

口 (port) 石炭使用のものなれば焚口などの複雑した構造の部分は非常に簡単化されて Burner の覗く孔だけで充分である。

之が燃焼用の空気は排熱を利用して豫熱されたるもの要用ゆる時は相當效果的なるが當社では餘り其経験を持つて居らない。爐床の廣さは加熱鋼塊の大きさにより相當差がある。當社の経験では大體下の如き數字を得て居る。

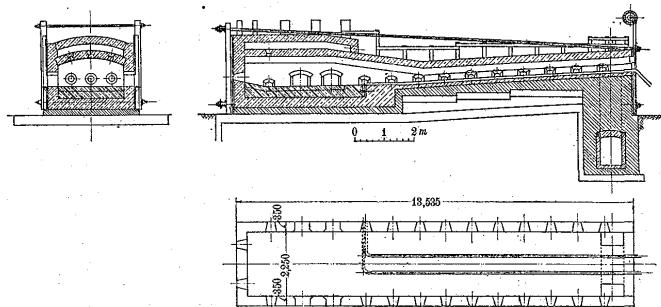
	加熱される 材料の目方	材料適當面積 爐床面積	バーナー 1個に對する 爐床面積	噴當り重 油使用量
1	900—950	0·68m ²	6·8m ²	40kg
2	200—370	1·15	11·5	40
3	140—180	1·50	12·3	57

備考 バーナー 1 個の重油使用量は 40—50 ガロン/時位なり。

1. 2. は熱鋼塊を混合使用して居る故に相當に使用量が低下した數字が出て居る。若し全部冷鋼塊を取扱ふとすれば 50—60 kg/t 位となることは確實なり。

鋼塊加熱爐は圖の如し。左端より Burner が覗き右端

第 2 圖 鋼塊加熱爐



より鋼塊装入せられ排氣は右の下で煙道に逃れる。

猶参考迄に申上るのは油の種類によりて昇熱及熱の效果の異なることを實例として下に掲げる昭和 7 年 6 月に Mili と California との油を別々に使用して番號はバーナーの近くは多き數字の番號で離れる程少き數字の番號として計りたるものであるが。

重油 種類別	溫度測定場所(番號)					抽出鋼 塊溫度	油の性質	
	12	10	8	6	4		比重	發熱量
Mili	1,565	1,322	1,246	1,071	896	1,294	0·97	10,480
California	1,579	1,378	1,289	1,044	508	1,320	0·94	10,500

California oil がバーナーの前で早く熱が上り先に行くに從つて燃焼力なきことを示す。結果は良し。

(ハ) バーナー概説

當社使用的 Oil Burner は從來高壓式を主に使用し

居たるが最近は低壓式の良好なるものが發明されたので試験中である。

高壓、低壓と云ふことは何かと云ふに結局は重油を噴霧状態にする時使用する空気 (Atomizing Air) の壓力の高低によるもので此空氣の壓力を大體分けて見るに空氣は

高 壓 5 kg/cm^2

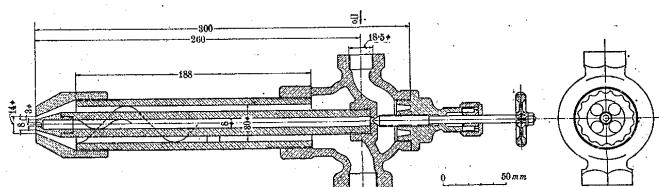
低 壓 2 kg/cm^2 以下 $0\cdot5 \text{ kg/cm}^2$ 位迄

又空氣の代りに蒸氣を使用したることもあるが空氣より幾分昇熱具合悪き傾きありて作業能率の上よりも空氣の方が歡迎されるので空氣のみを使って居る蒸氣の壓力は大體 $60\text{--}90 \text{ lbs/in}^2$ 位である。

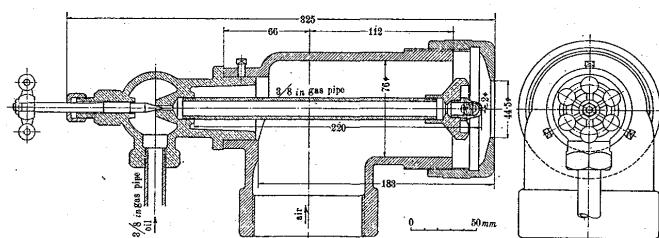
重油の壓力は $3\text{--}5 \text{ kg/cm}^2$ 位なり。

Burner の構造には種々あるが汽罐及び小なる加熱爐では焰の短いもので良い様であるが鋼材加熱爐では概して爐が細長く出來て居て加熱材を連續的に取扱ふ爲めに長き焰を作る Burner が望まれる。故に構造は油が出口で直ぐに吹き付けられて焰が廣がるものよりも油が壓搾空氣と吹出す前に混合されて Burner を出る時に完全なる霧の狀

第 3 圖 oil Burner (高壓式)



第 4 圖 oil Burner (低壓式)



態になつて爐内に入りて燃えるのが良い。即ち Burner に入る空氣は油を霧にする丈で之を燃焼する空氣は他より供給されて完全燃焼する様なものが良らしい。バーナーの構造は大體二重の筒形になつてゐるものが多い。中の小なる管が重油の吹出さる管で外側の太い管が空氣の吹出管で其先端は小なる油管が太い空氣管の出口の一歩手前で覗いて居る様になつて居る。其兩先端の間で重油が霧状になるのである。様式の種々異なるのは主に此噴霧用に使用さる空氣と油との行合ふ調子が工夫されて變つて居ることに歸するものである。バーナーの

構造は第3圖、第4圖にて其一例を掲げたればお覽ありたし。

加熱爐に裝置さるバーナーの數及其位置は其利用の範囲によりて考慮を要すことですが一般には材料の入つて来る方向に對して直角に横に一列に吹出して居るのが普通であるが、焼け方の不整を直す爲めに爐の中途で側面又は斜め上よりバーナーを吹出させたり材料が臺の上に乗る様にして動かし、其上下に焰が通り材料の周圍を不偏なく加熱する様にしてあることもある。

重油及空氣の加減はバーナー自身に付いてる Spindle valve によりて細かに加減をなし供給管にある valve によりて全量の加減をなす様にして居る。

流量計 (Flow meter) は各バーナーに付けずに其主輸送管に付けておき重油の使用量を秤る様にする。

バーナー使用上の注意を申しますれば California 油の如き固着し易き炭素の多き油ではバーナーの先に油が滴るのが固まりて出口を塞ぎ障害を起し易いが之を防ぐには今まで吹出して居た油を止める時に空氣を油より後に止める様にする。即ち油の滴りを吹き切りて後に油を止める必要がある。又油を吹出す前に空氣の壓力を下げて油を粒状にして流させることを避けなければならぬ。又重油を貯槽及加熱器で過熱することを極力避けなければならぬ。高き熱で永く加熱する時は油中の揮發成分を減少せしめて流動性を一層不良ならしむることがある。其他に塵埃又は泥土によりてバーナーの口を塞がれることないかと云ふに殆ど其憂はないが貯槽其他の所で不注意の爲めに異物を混入せしむる時は不測の禍を招くことがあるから注意を要する。

バーナー又は管の弁が不完全で油が漏れて僅かづゝ流れ出してもバーナーの先に炭素を固着せしむることがある

るから此點は絶対に注意すべきである。バーナー、其供給管等の繼手より漏洩を來らることは不經濟なれば氣を付けなければならぬ。油は固形物と異り回収は殆ど出來ないものである。

4. 結 言

加熱爐に重油を使用することに就て詳しく述べましたが之を約言するに重油の性質としては粘度を能く知りて之を適當に利用すること、發熱量は一定して居る故に何等の懸念はなし、比重は量の計算上に重要なれば必らず受拂に測定すべきものである。

取扱上については一般に考へて程失火の憂は殆どありませんが危険物としての注意を怠らざればそれでよき程度である。

バーナーについては空氣と重油の出合ひ方が混合の仕方等の如何で燃焼の良、不良が決せらるゝから此等の適合點を見出して利用することが肝要である。

猶一言添へますのは重油による加熱は固體燃料に比較して作業簡易で能率は向上を來し且つ經濟的なることはお判りと思いますが、遺憾な事には我が國では生産量が少いことである。而し將來は石炭液化が進んで重油に代る適當な液體燃料が使用出来れば結構なことと思ひます。

吾が社は各種の加熱爐に重油を使用して居りますので、これについて尙詳細に申上ると一層皆さんの御参考になるでしょうと思ましたが、講演する様に思付てから日が浅いので充分に其等の資料を集められず甚だ貧弱の話になりました事は淺學菲才の罪と御許しを願ます。而し賢明なる皆様はこれによりて何等かの御参考を齎すことが出来ますれば幸と存じます。

D. 鋼材の燒減りに就て

(第十三回研究部會)

海野三朗*

1. 緒 言

鋼材の燒減りは何に依りて生ずるかその原因を考へ夫れ等の原因の要素に就て燒減りとは如何なる關係にあるかと云ふ事を追求して見たいと思ひます。先づ燒減りの量を

X としますと

$$X = f(t, T, S/V, M, A, G, t_1, \dots)$$

茲に t =加熱時間 T =加熱溫度 S =表面積

V =加熱鋼片の容積 M =鋼材の種類 A =過剩空氣の量

G =燃料の種類 t_1 =空中に放置せらるゝ時間

即ち鋼材の燒減りは凡てこれ等の各要素よりして生ずる

* 八幡製鐵所研究所