

のみ關係する故、 $n_2$  とサフィックス 2 をつけて  
 $\kappa_1$  を含む項と區別した。 $(n_1 = AN\kappa_1/a^2 d\pi)$

(3) 鐵、ニッケル共に  $\kappa_2$  の符號が負であるから

$n_2$  が負となる場合を圖示した。従つて 加へられたトルクは正の値である。

## 回轉真空ポンプの到達真空度について

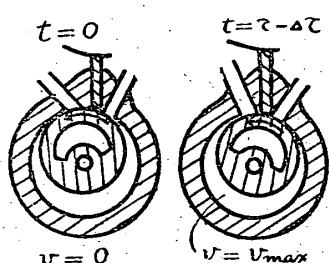
山田和郎・岩永賢三・柴田英夫

(1948年1月15日受理)

### § 1. 序 言

種々の真空ポンプの中現在最も廣く用いられているものは回轉真空ポンプと擴散ポンプの二種である。高真空度を得るのには擴散ポンプが必要であるから之について種々の研究がなされているのに反して回轉ポンプは擴散ポンプの補助真空を作れば充分としてあまり深く追求されていなかつた。しかし我々はこの種ポンプの真空工業及び學術研究に占める位置の大きい事を考えてその性能について研究を試みた。

我々の用いたのは Cenco 型のポンプであつてこの構造の概略は第1圖の様である。ポンプの各部には特に常用されている名稱がないので圖に示す様な名稱を附しておいた。



第1圖

に常用されている名稱がないので圖に示す様な名稱を附しておいた。

回轉ポンプの性能はその到達し得る最低の壓力  $p_0$

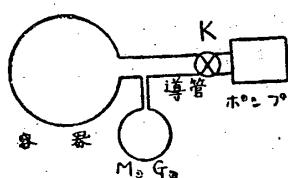
(到達真空度)

その排氣速度によつてきまる。排氣速度については後の論文で述べる事にして、ここでは到達真空度が何によつて定まるか、種々實驗を試みた結果を述べる。

以下特に断わらない限り壓力はすべてマクラウド真空計で測つたもので従つて凝縮性の蒸氣は測定にかかつてない事に留意して欲しい。

### § 2. 到達真空度は真空容器からの漏り(空氣漏洩)で定まらない

實驗装置は簡単で第2圖の様である。



第2圖

第3圖の様な真空系では

$$1/S = 1/S_0 + 1/G$$

ここに  $S l/min$  は一分間に容器から排出される氣體の體積  $S_0 l/min$  はポンプ自體の排氣速度;  $G l/min$  は導管のコンダクタンスである。もし外部から容器への漏りの量  $Q$  がポンプの排氣量と釣合つて到達真空度が定まるときすれば、

$$Q = p_0 S = p_0 S_0 G / (S_0 + G) \quad (1)$$

となる。但し  $Q$  は一分間の漏りの量で體積と壓力との積で表はしたものである。これによれば導管のコンダクタンス  $G$  が異なれば  $p_0$  は當然變化すべきである。而るに  $r = 0.6 cm$ ,  $l = 100 cm$  で  $G = 20 l/min$  の導管を用いても  $r = 0.25 cm$ ,  $l = 100 cm$  で  $G = 0.5 l/min$  の導管を用いても  $p_0$  は殆ど變化なく  $p_0 = 1.2 \times 10^{-3} mm Hg$  である。但しポンプとしては試作 PN-100 を用い、ポンプ油としてはモビール油を用いた。ちなみにコック  $K$  を閉じた場合の漏りの量  $Q$  は

$$Q = 0.2 cc mm Hg/min$$

である。(1) 式を用いて  $p_0$  を出すと  $G = 20 l/min$  の場合は  $p_0 = 10^{-5} mm Hg$ ,  $G = 0.5 l/min$  の場合は  $p_0 = 4 \times 10^{-4} mm Hg$ , となる。但し  $S_0$  は  $110 l/min$  と假定した。従つて  $p_0$  は真空容器からの漏りの量によつて定まらない。

### § 3. 到達真空度はポンプ自體からの漏りによつて定まる

第2圖でコック  $K$  を開けたまま回轉中のポンプを止めて真空劣化を測定して約十秒に  $7 \times 10^{-2} mm Hg$  を得た。ポンプ自體の排氣速度は  $110 l/min$  であるから容器の體積を  $300 cc$  としてこれより  $p_0$  を出すと、

$$p_0 \times 110 = 7 \times 10^{-2} \times 60 / 10 \times 0.3$$

従つて  $p_0 = 1.1 \times 10^{-3} mm Hg$  となる。

實驗値は測定毎に相違はあるが即ち  $p_0$  の値にして

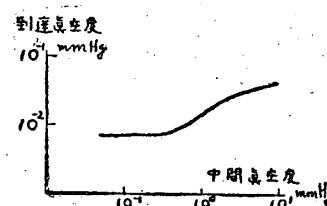
20%~30%の誤差はあるが上の結果によると  $p_0$  はポンプ自體からの漏りによつて定まると思われる。この漏りの原因が何によるか次の色々の実験をした。

#### § 4 中間圧側から低圧側への漏り

第1圖に於てポンプ自體の漏りについて考えて見るにポンプは油の中にひたされてゐるので大氣中の空気が直接漏洩するとは思われない。従つて先づポンプの低圧側と中間圧側に壓力差があつてそれによる漏りの量が問題となる。

我々はポンプに加工して中間圧側に通ずる孔をうがち、そこへ外部から空気を少量宛流入して中間圧をだんだん高くしていくときの  $p_0$  を測定した。但しこれに用いたポンプは大亞メガバッカポンプである。

第3圖は  $x$  軸に中



第3圖

間圧を  $y$  軸に到達真空度  $p_0$  をとつたものである。

これによれば中間圧が  $4 \times 10^{-1} \text{ mmHg}$  位までは  $p_0$  は殆ど一定で普通にポンプが作動している場合は中間圧は  $10^{-2} \text{ mmHg}$  の程度であり従つて中間圧側から低圧側への漏りは極めて少い事となる。

#### § 5. ポンプ油と到達真空度

この種のポンプを使用した者は誰しも氣付く事であるが回轉後到達真空度は時間と共にだんだん悪くなり同時に油の温度も上昇して行くものである。それで油の温度と到達真空度の関係を求めた。油の温度をあげるには電気ヒーターでポンプの外部からこれを熱してやり寒暖計はポンプの低圧側の辺り弁の上部において。用いたポンプはセンコハイバックポンプである。

第1表 到達真空度と油の温度

油の種類	温 度 ( $^{\circ}\text{C}$ )	到達真空度 ( $\text{mmHg}$ )
センコハイバック油	30°	$1.2 \times 10^{-3}$
"	45°	$1.3 \times 10^{-3}$
"	60°	$1.8 \times 10^{-3}$
"	80°	$4.5 \times 10^{-3}$
魚臭のある機械油	30°	$1.5 \times 10^{-3}$
"	50°	$2.7 \times 10^{-3}$
"	80°	$2.0 \times 10^{-2}$

次に同じくセンコハイバックポンプを用いて種々の油で到達真空度を測定した。但しこのときの油の温度は  $30^{\circ}\text{C}$  内外である。

第2表 油と到達真空度

油の種類	到達真空度 ( $\text{mmHg}$ )
センコハイバック油	$1.2 \times 10^{-3}$
魚臭のある機械油	$1.5 \times 10^{-3}$
變 壓 器 油	$1 \times 10^{-2}$

これ等の結果によると到達真空度とポンプ油は密接な関係のある事が想像される。

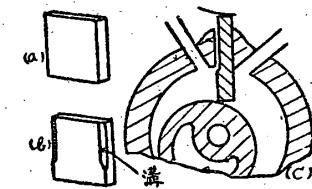
#### § 6. 低圧側へ流れ込む油の量と到達真空度

普通低圧ポンプの辺り弁は第4圖(a)の様であるがこの辺り弁の角をおとして第4圖(b)の様にしてやると低圧ポンプへ流れ込む油の量を増す事が出来る。

即ち辺り弁が第4圖

(c) の位置をとつたと

きは辺り弁の薺を通じて、外部の油と低圧側が直接繋がり外部から多量の油が流れ込む。第4圖(a)の辺り弁を用いた場合は低圧側に流れ込む油の量は毎分 50 cc 程度、第4圖(b)の辺り弁を用いた場合は 500cc 程度となる。



第4圖

更に油量を減らそうとすれば辺り弁(a)を用いてポンプの容器全體を真空中にして外部と低圧側の壓力差を減らす事である。我々はポンプの容器全體を他の真空ポンプで排氣して  $2 \sim 3 \text{ cmHg}$  の真空を得た。この場合の油量は當然  $\text{cc/min}$  の程度である。この様にして低圧へ流れ込む油量と到達真空度との関係を求めるこれを第3表に示した。ポンプは大亞メガバッカポンプを、油は魚臭のある機械油を使用した。

第3表 到達真空度と油量

油 量 ( $\text{cc/min}$ )	到達真空度 ( $\text{mmHg}$ )
2 ~ 3	$1.2 \times 10^{-3}$
50	$6 \times 10^{-3}$
500	$3 \times 10^{-2}$

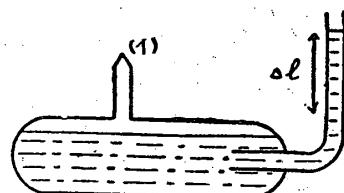
この結果は低圧側へ流れ込む油の量が到達真空度と関係の深い事を示している。

#### § 7. 油の含む空気の量

油を真空中で充分空気を追い出してからこれを第5圖の様な容器に入れて(イ)の口を封じ  $l$  の変化を測定した。 $l$  は約一日を経て変化しなくなり  $4l = 32 \text{ cm}$  を得た。試料油の體積を  $V$  とし管の半径を  $r$  とする。油の吸収した氣體の體積は一氣圧のもとで  $\pi r^2 l$

となり油の単位體積あたりに含まれる空氣の量は  $\pi r^2 \Delta l/V$  となる。

魚臭のある機械油について實験を試み少くとも油は  $1/6$  の體積だけの空氣（一氣圧のもとで）を含む事を確かめた。



第 5 圖

### § 8. 電離真空計で測定した到達真空度

今まででは専らマクラウド真空計で測定した壓力で從つてその到達真空度も空氣の分壓についての事であつた。我々は次に空氣で補正した電離真空計を用いて、到達真空度を測定した。ポンプは試作 PN-100 を用いた結果を第 4 表にかかげる。

第 4 表 電離真空計による到達真空度

油	M. G. による $p_0$ (mmHg)	電離真空計による $(r_0)$ mmHg
モビール油	$1 \sim 2 \times 10^{-3}$	$2.0 \times 10^{-2}$
ポンプ油 A	$1 \sim 2 \times 10^{-3}$	$1.9 \times 10^{-2}$
魚臭のある機械油	$4.5 \times 10^{-3}$	$3.7 \times 10^{-2}$

電離真空計で得た  $p_0$  はマクラウド真空計で得た  $p_0$  の十倍程度となつてゐる。電離真空計で得た  $p_0$  は空氣の壓力よりもむしろ、主として油に含まれている蒸發し易い凝縮性の蒸氣の壓力らしく思われる。

但し電離真空計は空氣で補正してあるためこの種の蒸氣については直接壓力を表わしていない蒸氣の衝突断面積、電離電圧から考えて、眞の壓力はこれより低いと思われる。

### § 9. 結論

第一に空氣の分壓による到達真空度を考えるにこれはポンプ自體から出す空氣によつて定まり、この空氣は低壓側の辺り弁と壁とのすき間を通して低壓側に流れ込むポンプ油が含むものと思われる。

油の粘性は温度と共に急激に變化するので、(約 10 °C 上昇すると粘性係数は半分になる) 温度の上昇すると共に低壓側に流れ込む油量も急激に増し、したがつて到達真空度は、温度上昇と共に悪くなると考えられる。

次に  $p_0$  が低壓側に流れ込む油量に比例しないのはポンプの一回轉する間 ( $1/6$  秒) に充分空氣を出しきらないまま、中間壓側に排除されてしまうと考えると説明出来る。

第二に油の蒸氣も含めた到達真空度に關しては油に含まれている蒸氣壓の高い成分によるか又は、ポンプの回轉中に油が分解するためかいずれかであろうと思われる。

最後にこの實験について種々御教示を賜つた熊谷寛夫先生、並びに種々實験の手傳いをして下さつた西川正巳君に對して厚く御禮申上げる。

## 回轉真空ポンプの排氣速度について

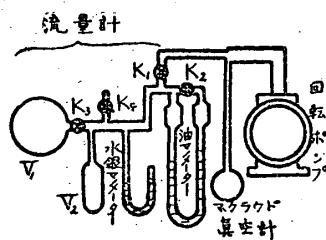
柴田英夫・山田和郎・岩永賢三

(1948 年 1 月 15 日受理)

### § 1. 序言

排氣速度は到達真空度と共に回轉ポンプの性能を表わす最も重要なものの一つである。

實際に真空容器を排氣するにはポンプと容器とを連結する導管が必要である。従つて我々はこの様な真空系についてその排氣速度を研究した。



第 1 圖

### § 2. 實驗裝置

第 1 圖に實驗裝置の概略を示した。

最初コック  $K_4$  をとじてコック  $K_1$ ,  $K_2$ ,  $K_3$  をあけて回轉ポンプを働かせ裝置全體を充分排氣し、次に  $K_1$ ,  $K_2$  をとぢ  $K_4$  を少しあけて容器に空氣を流入してその壓力の適當な所で  $K_4$  をとじる。

次にコック  $K_1$  を少しあけてポンプ側へ少量の空氣を流してやる容器の壓力變化を測定するには水銀又は油マノメーターを用いる。ポンプ側への流量を加減するにはコック  $K_1$  の開閉の度合を以つてし流量が多くて容器の壓力變化の大きいときは  $K_3$  を開けたまま即