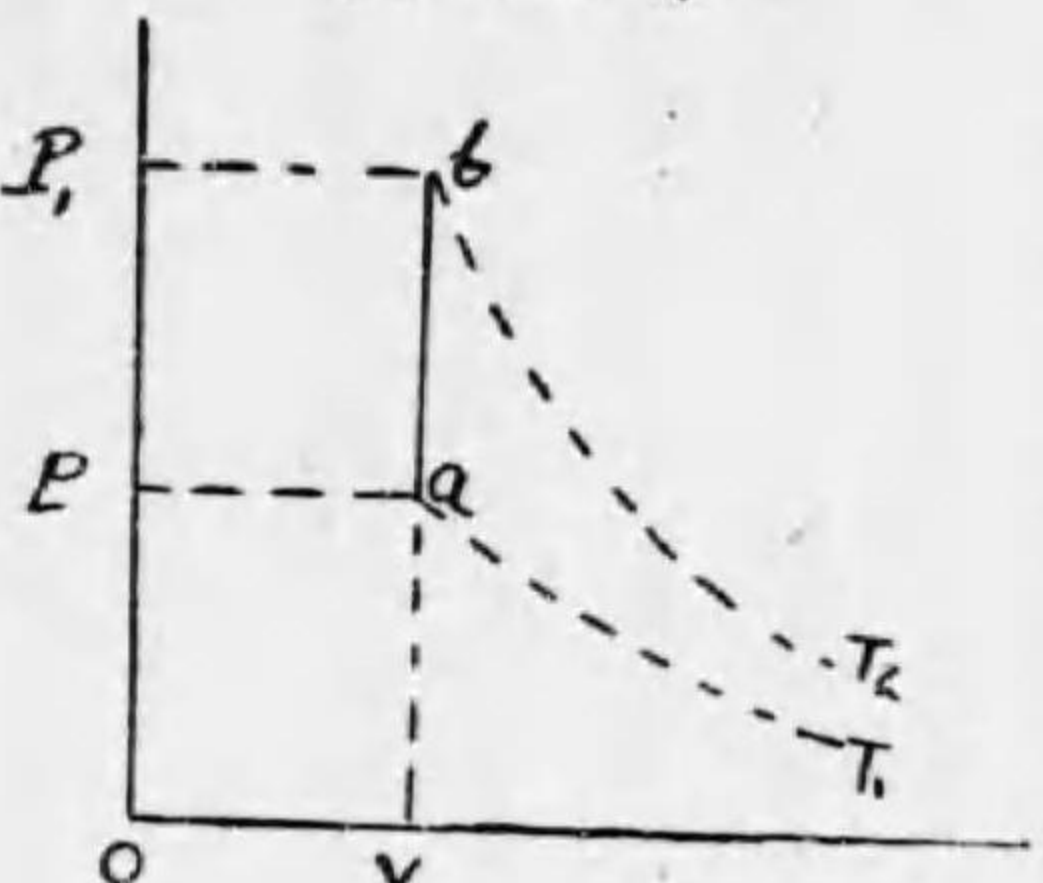


圖三百第

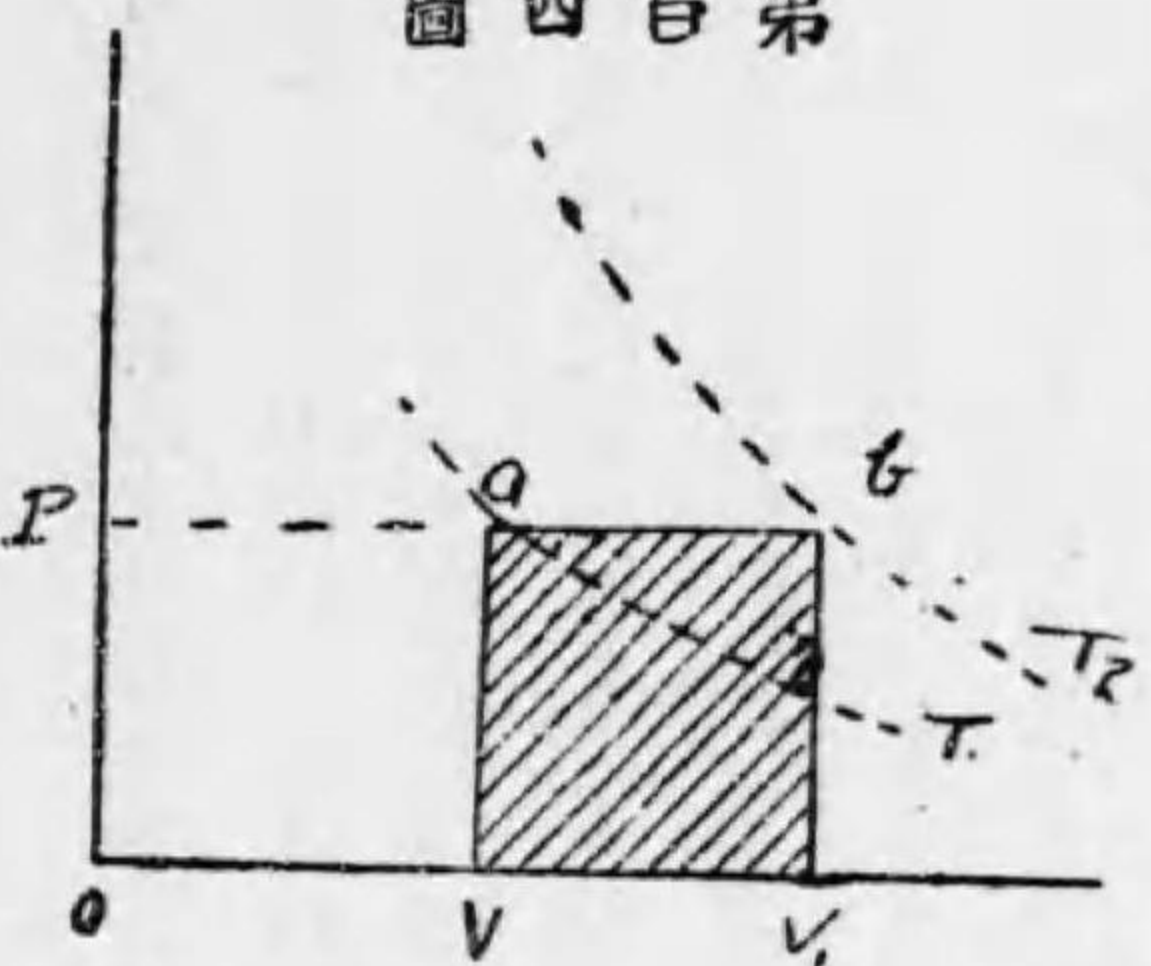


事が爲されてゐないのである、何となれば外部の仕事は  $P(V_1 - V)$  で示さるるやうに容積に變化が起らなければ出來ないのであるが此の場合  $\gamma - 1$  の値は零であるから外部の仕事は零である。それで此の場合瓦斯に加へられた熱は内部的勢力として取り入れられたもので  $K_v(T_2 - T_1)$  に相當する。

次に前記の瓦斯一封度を同じく圓筒に入れその表面には滑動自在な吸鑊を装置して外部の壓力を一定に保ちながら加熱すれば瓦斯が吸収した熱は以前のやうに單に瓦斯の溫度を  $T_1$  度から  $T_2$  度まで上昇せしむるに止まらずして、外部抵抗  $P$  に逆つてその容積が  $V$  から  $V_1$  に膨脹するために外部の仕事爲すものである。第四百圖  $ab$  線は等壓線で斜線を施した面積は外部抵抗  $P$  に打勝つて爲されたる外部の仕事量即ち  $P(OV_1 - OV)$  であつて、瓦斯が吸収した全熱量は一封度につき

$$K_v(T_2 - T_1) + P(OV_1 - OV) \text{ 呎封度}$$

圖四百第



である。斯様な状態の下で一封度の瓦斯に供給された熱量は、溫度の上昇した度数に定壓力の下に於ける瓦斯の比熱を乗じたもので  $K_p(T_2 - T_1)$  である。次にシャルルの法則により

$$PV = RT$$

$$\therefore P(OV_1 - OV) = R(T_2 - T_1)$$

而して (供給された全熱量) - (外部の仕事に要した熱量) = (内部の仕事に要した熱量)

$$K_p(T_2 - T_1) - R(T_2 - T_1) = (K_p - R)(T_2 - T_1)$$

然し、一封度の瓦斯の溫度を一度上昇せしむる時内部の仕事に要した熱は即ち定容積に於ける比熱に等しいから次の關係が成り立つのである。

$$(K_p - R)(T_2 - T_1) = K_v(T_2 - T_1)$$

$$\therefore K_p - R = K_v$$

$$R = K_p - K_v$$

即ち  $R$  は呎封度ではあらはされた兩比熱の差であることが分る。

之等兩比熱の比即ち  $\gamma = \frac{K_p}{K_v}$  は熱力學に屢々用ゐらるるもので之を希臘文字の  $\gamma$  (ガムマー) であらはすのが常である。



$$\frac{K_p}{K_v} = \gamma$$

$$\therefore K_p - K_v = R$$

$$K_p + K_v = \gamma R$$

$$\left. \begin{aligned} K_p &= K_v \gamma \\ K_p - K_v &= R \end{aligned} \right\} (-)$$

$$R = K_v \gamma - K_v = K_v (\gamma - 1)$$

$$\therefore K_v = \frac{R}{\gamma - 1}$$

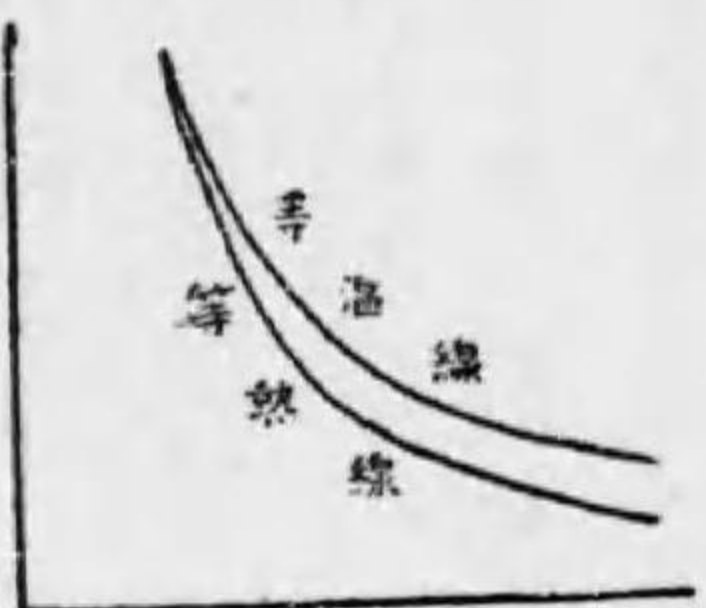
空氣の場合

$$\gamma = \frac{C_p}{C_v} = \frac{0.238}{0.169} = 1.408$$

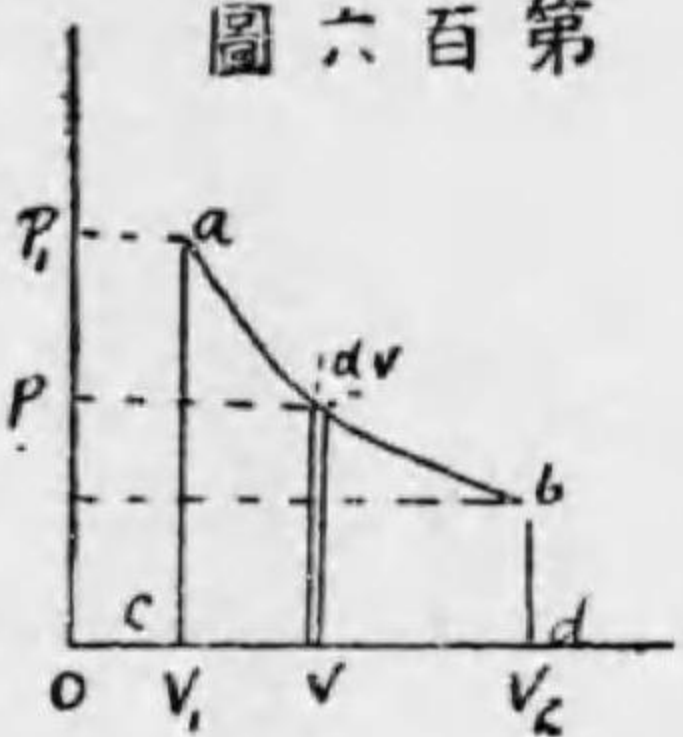
### 八七、瓦斯の膨脹によつて爲さるる仕事

瓦斯が氣密に滑動する吸鑊を有する圓筒内で膨脹する時、吸鑊を外力で引上げたならば、圓筒内の瓦斯の容積と壓力とは變化するが、その温度は、輻射作用其他によつての熱の損失が無いとしたならば不變である。それで此の場合の瓦斯の容積と、壓力との變化をあらはす。曲線は等温曲線 (Isothermal curve) であるが、若しも吸鑊が外力によらず、瓦斯の有する熱勢力の消耗によつて動か

圖五百第



圖六百第



されたのであるならば、瓦斯の壓力は等温曲線にてあらはさるるよりも低いに違い無い、若しも此時吸鑊又は圓筒を通じて熱が外部に傳はり又は外部より熱が入り、或は内部に於ける化學作用等のために熱勢力が増減するやうなことが無ければ、その壓力と容積との變化を示す曲線は所謂等熱曲線 (Adiabatic curve) である。

之等の兩曲線即ち等温曲線と等熱曲線とは熱機關の研究に非常に必要なものであるが、實際の場合に於て此の状態を期待することは出来ない。只之に類似の程度に於て實現し得らるるに過ぎないものである。

與へられた重さの瓦斯が膨脹する間、その熱度を同一に保つため、外部から熱を供給したならば、ジュール氏の法則によつてその内部的勢力は増減無いもので、瓦斯が膨脹によつて爲した仕事は、その温度を同一に保つために瓦斯に供給した熱勢力に等しい筈である。

### 八八、瓦斯が等温膨脹を爲すに當つて爲されたる仕事

瓦斯が等温膨脹を爲す場合に爲す仕事は第百六圖 *abcdc* にて示すやうな双曲線を頂邊とし兩垂直直線を兩側とし、壓力零の線を底邊とする圖形の面積を以て表はすことが出



来る。此の圖形を縦に無數の小片に分つたならば、各小片の面積はその時の壓力をPとしdvをその幅とする  $P \times dv$  であらう。而して

$$PV = P_1V_1 = \text{定數}$$

$$\text{容積Vの時の壓力} = P = \frac{P_1V_1}{V}, \quad \text{OV} = V$$

$$\text{小片の面積} = P \times dv = \frac{P_1V_1}{V} \times dv$$

である。之を  $V_1$  から  $V_2$  までの間で積分すれば

$$\begin{aligned} \text{面積} abdc &= \int_{V_1}^{V_2} \frac{P_1V_1}{V} \times dv \\ &= P_1V_1 \int_{V_1}^{V_2} \frac{dv}{V} \\ &= P_1V_1 \log_e \frac{V_2}{V_1} = P_1V_1 \log_e \gamma \end{aligned}$$

$$\therefore abdc = P_1V_1 \log_e \gamma$$

$\gamma$  は膨脹の比である。又

$$P_1V_1 = PV = RT \text{ であるから}$$

$$P_1V_1 \log_e \gamma = RT \log_e \gamma$$

即ち  $RT \log_e \gamma$  は瓦斯が等温膨脹をなすに際して爲した仕事、即ち消費した熱勢力を示すのみで無く、又瓦斯を同一温度に保ち、その内部的勢力を不変ならしむるために瓦斯に供給した熱をも示すものである。

### 八九、等熱膨脹に際して爲されたる仕事

等熱膨脹を爲す時は等温膨脹を爲す場合と異り、瓦斯それ自身の有する熱勢力によつて仕事が爲さるので、膨脹が進むにつれてその勢力が減退するから、爲されたる仕事の量は等温膨脹の場合よりも少いもので、何時もその内部的勢力が仕事に變じた分量は  $\Sigma W(T_1 - T_2)$  である。(一九九頁参照)

或瓦斯の等熱膨脹線はその瓦斯の性質如何によつて異なるもので、之を一般的の形で示せば  $PV^\gamma = \text{定數}$  又は  $PV^\gamma = \text{定數}$  である。但し  $\gamma$  は已にのべた通り比熱の比即ち  $\frac{C_p}{C_v}$  であつて、空氣では  $\gamma = 1.4$  である。

等熱膨脹の場合に爲さるる仕事圖の面積は次のやうにして求めらるるものである。



$$\text{面積} = \int_{V_1}^{V_2} P dv$$

今  $PV^n = P_1V_1^n$  とするから

$$P = \frac{P_1V_1^n}{V^n}$$

$$\therefore \text{面積} = \int_{V_1}^{V_2} \frac{P_1V_1^n}{V^n} dv$$

$$= P_1V_1^n \int_{V_1}^{V_2} \frac{dv}{V^n}$$

$$= P_1V_1^n \int_{V_1}^{V_2} V^{-n} dv$$

$$= P_1V_1^n \left[ \frac{V^{-n+1}}{-n+1} \right]_{V_1}^{V_2}$$

$$= P_1V_1^n \left( \frac{V_2^{1-n} - V_1^{1-n}}{1-n} \right)$$

$$= \frac{P_1V_1^n (V_2^{1-n} - V_1^{1-n})}{n-1} *$$

$$= \frac{P_1V_1^n V_2^{1-n} - P_1V_1^n V_1^{1-n}}{n-1}$$

$$\text{面積} = \frac{P_1V_1 - P_2V_2}{n-1} \dots\dots\dots(1)$$

又次のやうに書き代ふることも出来る。

\* 面積 =  $\frac{P_1V_1^n (V_1^{1-n} - V_2^{1-n})}{n-1}$

$$= \frac{P_1V_1^n V_1^{1-n} \left( \frac{V_1^{1-n} - V_2^{1-n}}{V_1^{1-n}} \right)}{n-1}$$

$$= \frac{P_1V_1 \left( 1 - \frac{V_2^{1-n}}{V_1^{1-n}} \right)}{n-1}$$

$$\text{面積} = \frac{P_1V_1 \left\{ 1 - \left( \frac{V_2}{V_1} \right)^{n-1} \right\}}{n-1} \dots\dots\dots(2)$$

瓦斯の容積を立方呎で示し、壓力を毎平方呎  $144P = P$  とすれば  $V_1$  から  $V_2$  まで膨脹するに對して爲したる仕事は

$$= \frac{144P_1V_1 \left\{ 1 - \left( \frac{V_2}{V_1} \right)^{n-1} \right\}}{n-1}$$



又  $P_1 V_1^n = P_2 V_2^n = \text{定數}$

$$\frac{P_2}{P_1} = \left(\frac{V_1}{V_2}\right)^n$$

$$\therefore \frac{V_1}{V_2} = \left(\frac{P_2}{P_1}\right)^{\frac{1}{n}}$$

$$\left(\frac{V_1}{V_2}\right)^{n-1} = \left(\frac{P_2}{P_1}\right)^{\frac{n-1}{n}}$$

故に壓力  $P_1$  から  $P_2$  までの間に膨脹によつて爲した仕事は

$$= \frac{144 \times P_1 V_1 \left\{ 1 - \left(\frac{P_2}{P_1}\right)^{\frac{n-1}{n}} \right\}}{n-1} \dots\dots\dots (3)$$

以上(1)(2)(3)の三式は一封度の瓦斯が背壓零の時膨脹のために爲した仕事量を示すものである。それで背壓  $P_2$  の時に瓦斯が膨脹によつて爲す仕事量は  $V_1$  から  $V_2$  まで背壓零の時膨脹して爲した仕事と、 $V_1$  まで供給されたために爲した仕事量との和から背壓により爲された仕事量を減じたものである。それで

$$\begin{aligned} \text{爲されたる仕事} &= \frac{1}{n-1} (P_1 V_1 - P_2 V_2) + P_1 V_1 - P_2 V_2 \\ &= \frac{1}{n-1} P_1 V_1 - \frac{1}{n-1} P_2 V_2 + P_1 V_1 - P_2 V_2 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned} &= P_1 V_1 \left( \frac{1}{n-1} + 1 \right) - P_2 V_2 \left( \frac{1}{n-1} + 1 \right) \\ &= \frac{1+n-1}{n-1} (P_1 V_1 - P_2 V_2) \\ &= \frac{n}{n-1} (P_1 V_1 - P_2 V_2) \\ &= \frac{n}{n-1} P_1 V_1 \left\{ 1 - \left(\frac{P_2}{P_1}\right)^{\frac{n-1}{n}} \right\} \end{aligned}$$

九〇、完全瓦斯の容積、壓力及溫度の關係

等温膨脹を爲す場合

$$P_1 V_1 = RT_1$$

$$P_2 V_2 = RT_2$$

$$\therefore \frac{P_2 V_2}{P_1 V_1} = \frac{T_2}{T_1}$$

等熱膨脹を爲す場合

$$P_1 V_1^\gamma = P_2 V_2^\gamma$$

$$\therefore \frac{T_2}{T_1} = \frac{P_2 V_2 P_1 V_1^\gamma}{P_1 V_1 P_2 V_2^\gamma} = \left(\frac{V_1}{V_2}\right)^{\gamma-1}$$

同様に



$$\frac{T_2}{T_1} = \left(\frac{P_2}{P_1}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}}$$

$$\therefore T_1 : T_2 = V_2^{\gamma-1} : V_1^{\gamma-1}$$

$$V_2 : V_1 = P_1^{\frac{1}{\gamma}} : P_2^{\frac{1}{\gamma}}$$

$$V_2^{\gamma} : V_1^{\gamma} = P_1 : P_2$$

例、空氣が壓縮氣筒に入りたる時の温度は華氏六十度即ち絶対温度五百二十一度で、その壓力は大氣壓力と同じであつたならば、冷却等のために熱の損失が無いものとして、之が四氣壓迄壓縮された時の温度を求めよ。

解 公式により

$$T_2 = T_1 \left(\frac{P_2}{P_1}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}}$$

$$= 521 \times (4)^{\frac{1.4-1}{1.4}}$$

$$\log T_2 = \log 521 + \frac{0.4}{1.4} \log 4$$

$$= 2.7168 + (0.29 \times 0.602)$$

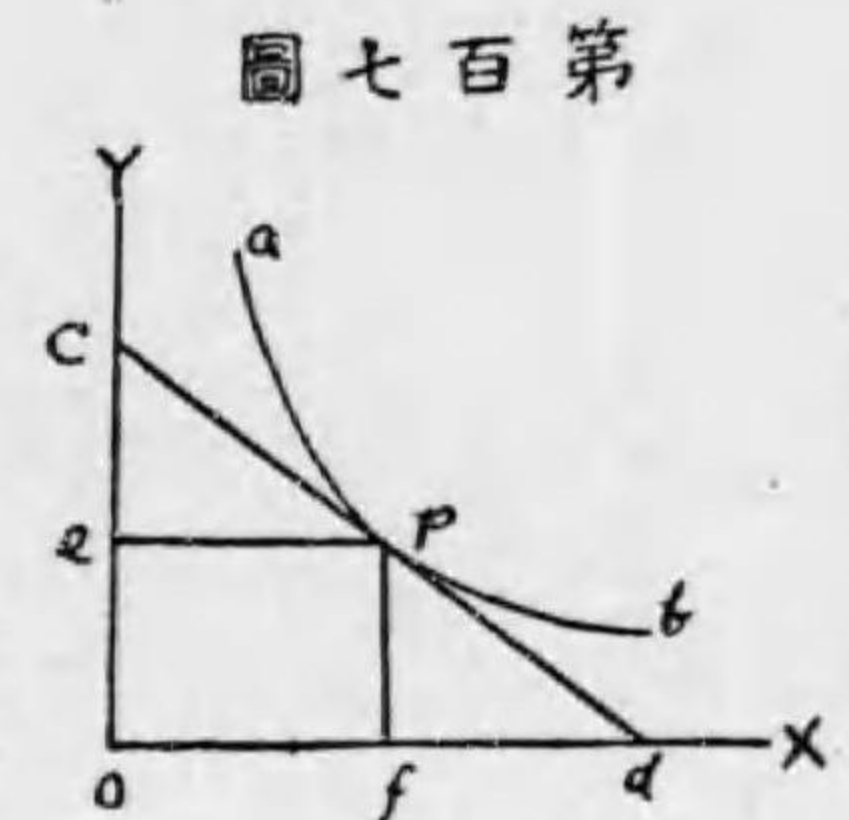
$$= 2.8914$$

$$T_2 = 779 \text{度(絶対)} \text{又は華氏} 318 \text{度} \quad \text{答}$$

### 九一、 $PV^n = \text{定数}$ なる式から $n$ の値を求むること

1、百七圖で  $ab$  を  $PV^n = \text{定数}$ なる曲線の一部分とする。此の曲線上の一點  $P$  に切線を引き  $OY$ 、 $OX$  と交る點を  $c$ 、 $d$  とすれば

$$\frac{ce}{oe} = \frac{of}{df} = n$$



なる算式によりて  $n$  の値を求むることが出来る。此の方法は  $ep$  がクリヤランスを加へた容積をあらはし、 $OX$  は絶対壓力零を示すものとした場合に示壓圖に應用することが出来る。

2、 $n$  の値は又曲線の二點に於ける容積と壓力とを測つて次の算式を用ゐて求むることが出来る (但し  $n$  の値が一になるときは次の算式は成立たない)

$$\text{面積} = \frac{P_1 V_1 - P_2 V_2}{n-1}$$

∵  $PV^n = P_1 V_1^n = \text{定数}$  なる故

$$\log P + n \log V = \log P_1 + n \log V_1$$

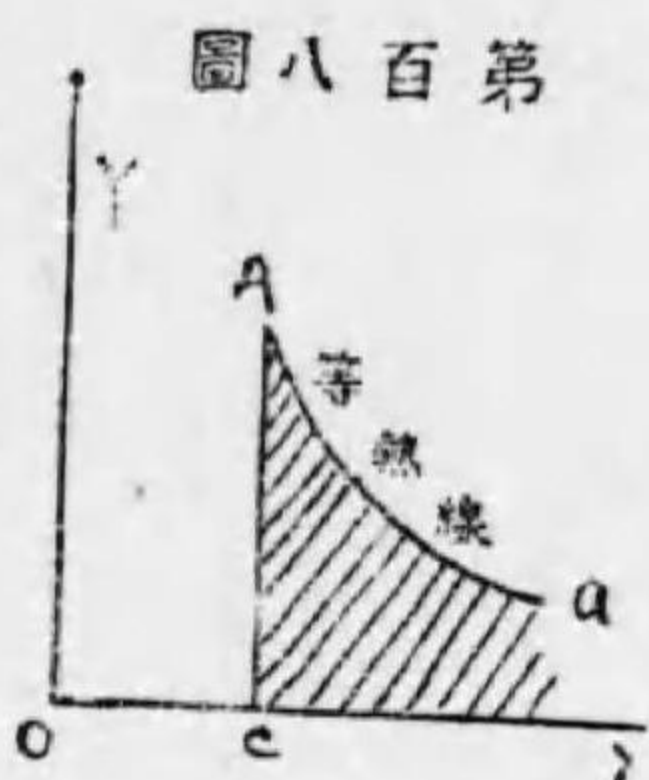
$$\therefore n = \frac{\log P_1 - \log P}{\log V - \log V_1}$$



### 九二、熱勢力をあらはす面積

完全瓦斯即ち供給された熱はその内部抵抗に打勝つために消費されること無く、すべてがその温度を増し又は外部的仕事としてあらはるる如き瓦斯に加熱した場合にその中に存在する熱量は次のやうに面積を以て示すことが出来る。

1、第百八圖に於てAを與へられた温度に於ける一封度の瓦斯の容積及壓力を示す點とし、此點より發足して瓦斯を等熱的に膨脹せしめ、瓦斯の有する内部的勢力全部を消費せしめたならば、瓦斯の温度は絶對零となるに違無い。此の場合に瓦斯の膨脹によつて爲されたる仕事の量はA點に於て瓦斯が有つてゐた内部的勢力であつてACとCX及Aaの延長線を以て圍まれた圖形の面積に相當するものであるから、瓦斯が壓力及温度が零になるまで膨脹を繼續するものとし



第百八圖

たならば

$$\text{面積} = \frac{P_1 V_1 - P_2 V_2}{\gamma - 1}$$

$$P_2 = 0$$

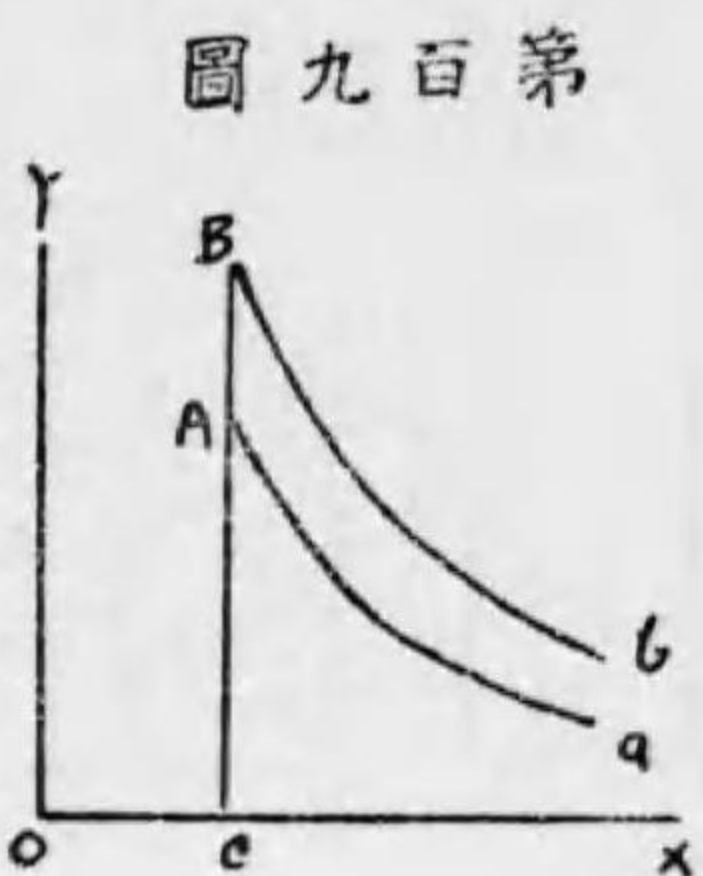
$$\therefore \text{面積} = \frac{P_1 V_1}{\gamma - 1} = \frac{RT_1}{\gamma - 1} = K_v T_1$$

兩者共にA點に於ける瓦斯一封度の有してゐる内部的勢力を示すものである。

2、Aの状態にある瓦斯の容積を一定にして加熱したならば第百九圖に示すやうに、その壓力はAからBに上昇するであらう。それでA及Bを通じて夫々等熱膨脹線を引けば XcDaなる圖形の面積にてあらはさるる勢力は、Aの状態にある瓦斯の有する内部的勢力で、XcBbなる圖形の面積にてあらはさるるものはBの状態に於ける瓦斯の有する内部的勢力である。それで aABbなる面積は瓦斯がAの状態からBの状態に移つたために増加した内部的勢力を示すことになる。元來與へられた重さの瓦斯の有する内部的勢力はその温度に比例するものであるから、Aの温度をT<sub>1</sub>度、Bの温度をT<sub>2</sub>度として瓦斯の重さを一封度とすれば

$$\text{面積} aABb = K_v (T_2 - T_1)$$

$$= \frac{R}{\gamma - 1} (T_2 - T_1)$$



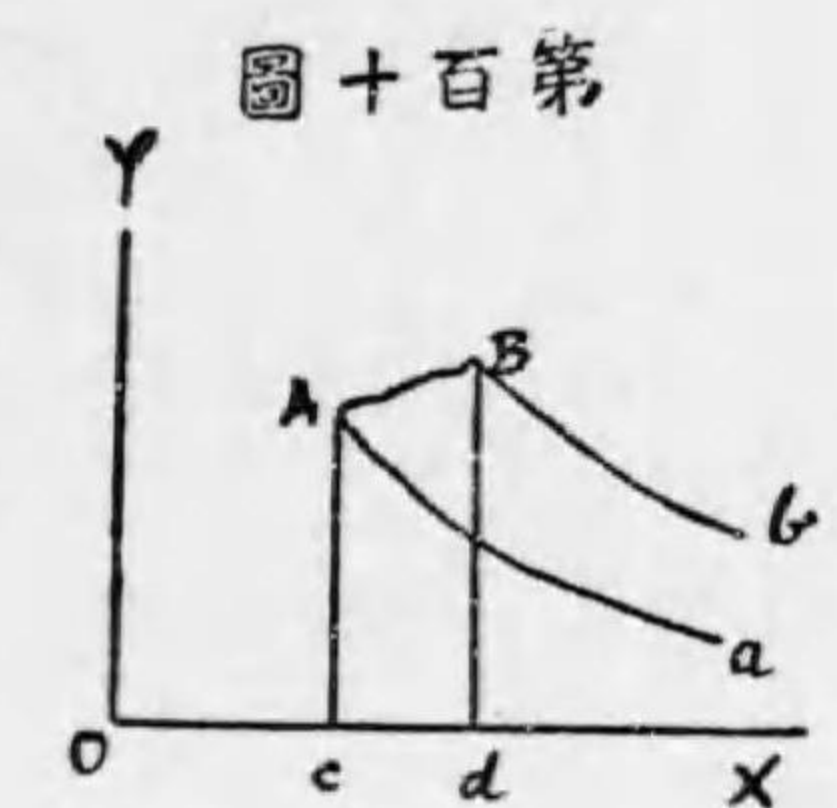
第百九圖

3、已にのべた通り、瓦斯の状態をAからB迄變化せしむるには加熱を要するから、AB兩點から引いた等熱膨脹線によつて挟まれる面積 aABb (第百十圖) は瓦斯の状態をAからBへ變するたに瓦斯に加へられた熱勢力を示すものであるが、第百十圖に示すやうに、加熱に際しAからB



へ膨脹したならば此の時  $CABd$  なる面積に相當するだけの仕事を爲したのであるから  
 (加へられた全熱) = (Bに於ける内部的勢力) + (AからBに膨脹するに當つて爲した仕事) - (Aに於ける内部的勢力)

$$\therefore aABb = XdBb + cABd - XcAa$$

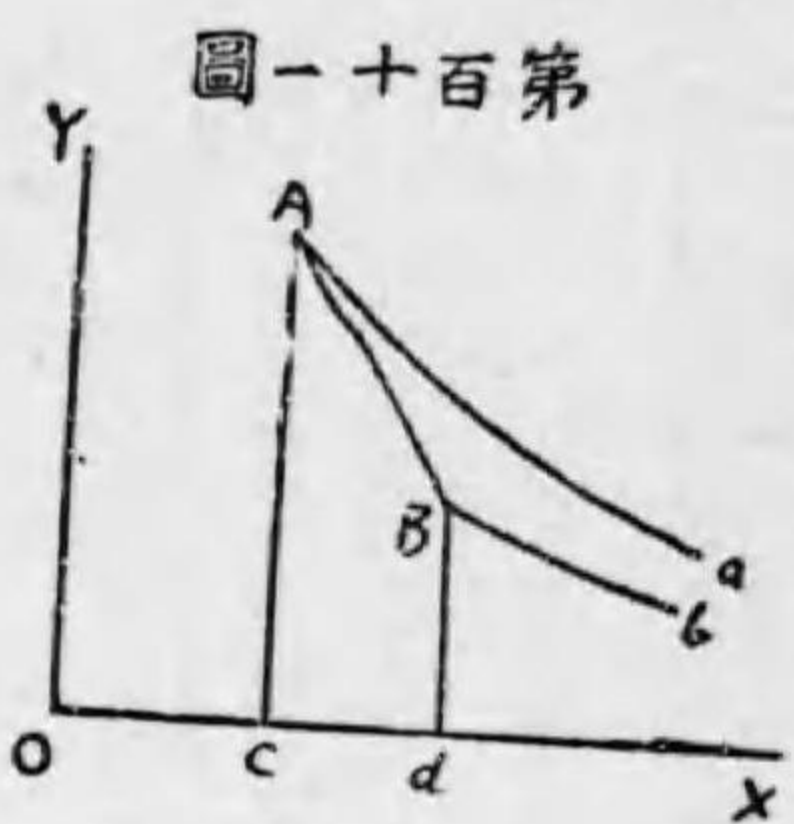


である。即ち

(Aに於て有する内部的勢力) = (AからB迄膨脹するに際して爲した仕事) + (Bの状態に於ける内部的勢力) + (膨脹によつて生じた損失熱)

$$\therefore \text{面積 } XcAa = cABd + XaBb + bBAa$$

5、完全瓦斯が膨脹する間に供給された熱量がその時爲された仕事に等しく瓦斯の動作後の温度が



動作前の温度と同じである場合は即ち等温膨脹の場合である。

今第百十二圖で、 $AB$ は等温曲線であるから壓力及容積の如何に拘はらず、此の曲線上のすべての點に於ける内部的勢力は一定不變である。A點に於て瓦斯が有する内部的勢力は  $XcAa$  で、瓦斯がAからBへ膨脹する時に加へられた熱は  $aABb$  に相當する。然し

$$(Aに於ける勢力) + (加へられた熱勢力) = (Bに於て殘存する勢力) + (爲されたる仕事)$$

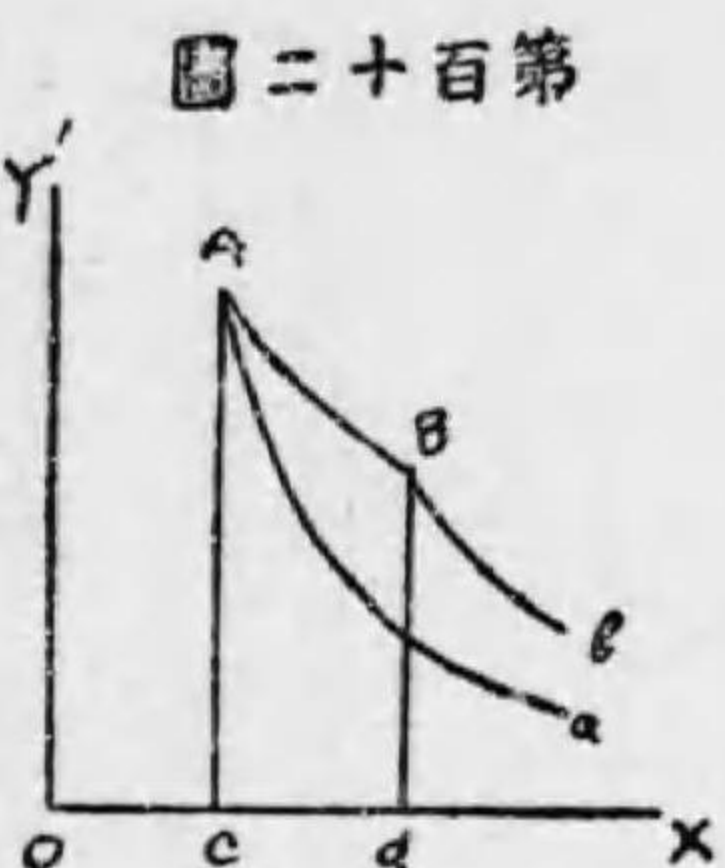
$$XcAa + aABb = XdBb + cABd$$

$$\text{今 } XcAa = XdBb$$

$$\therefore aABb = cABd$$

即ち前の式によつて完全瓦斯が膨脹するに當つて供給を受けた熱勢力は正にその時爲されたる仕事量に相當することが知らるのである。

第百十三圖に示す  $W$ 、 $X$ 、 $Y$ 、 $Z$  なる四箇の面積の關係は  $AB$  が等温曲線である場合にAからBへ





瓦斯の状態が變するに當つて起つた熱量の變化の關係を示すものである。即ち

$X + W =$  爲されたる仕事

$X + Y =$  瓦斯が受け入れた熱勢力

$W + Z = A$  に於ける内部的勢力

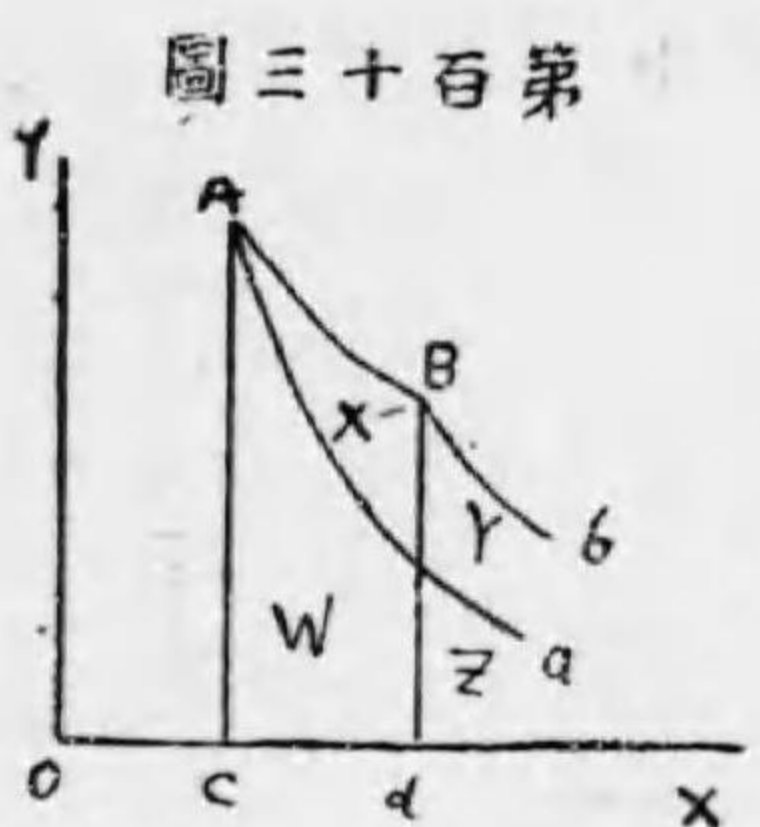
$Y + Z = B$  に於ける内部的勢力

$W = A$  の状態にある瓦斯がその内部的勢力によつて爲したる仕事量

$X = AB$  なる膨脹をなすに當つて外部より加へられた熱によつて爲された餘分の仕事

$Z = A$  に於て有してゐた勢力の残り

$Y = AB$  にそぶて等温膨脹をなすに當り、その内部的勢力を一定に保つたために加へられた餘分の勢力



第百三十圖

### 九三、壓縮の際に爲さるる仕事

今第百十四圖A點にて示すやうな状態の下にある瓦斯を圓筒内で靜かに壓縮したならば、壓縮に

よつて爲された仕事に相當する熱はその温度を上昇せしめないで圓筒の周壁から逃れ出るから瓦斯の温度に變りは無しに、壓力はボイル法則に従て増加するから壓縮曲線はAB線で示すやうに等温曲線の形をとるであらう。然し乍ら壓縮を急速に行つた場合に、壓縮によつて爲されたる仕事によつて生ずる熱は、圓筒の周壁から逃れ出づる餘熱が無かつたとしたならば、その温度と壓力とは共に上昇するから、壓縮曲線はAC線を以て示すやうな形をとり、等温曲線の上に出づるだらう。

瓦斯が等温壓縮をなすに當つて瓦斯に爲された仕事の量は、瓦斯が等温膨脹を爲した時に爲した仕事の量と等しいもので次の式で表はす通りである。

$$P_1 V_1 \log_e \frac{V_2}{V_1}$$

又は

$$RT \log_e r$$

同様に瓦斯が等熱壓縮をなすときに爲されたる仕事の量は、瓦斯が等熱膨脹を爲した時に爲した仕事の量に等しいもので次の式で表はす通りである。

$$\frac{P_1 V_1 - P_2 V_2}{\gamma - 1}$$

但し  $\gamma = K_p \div K_v$

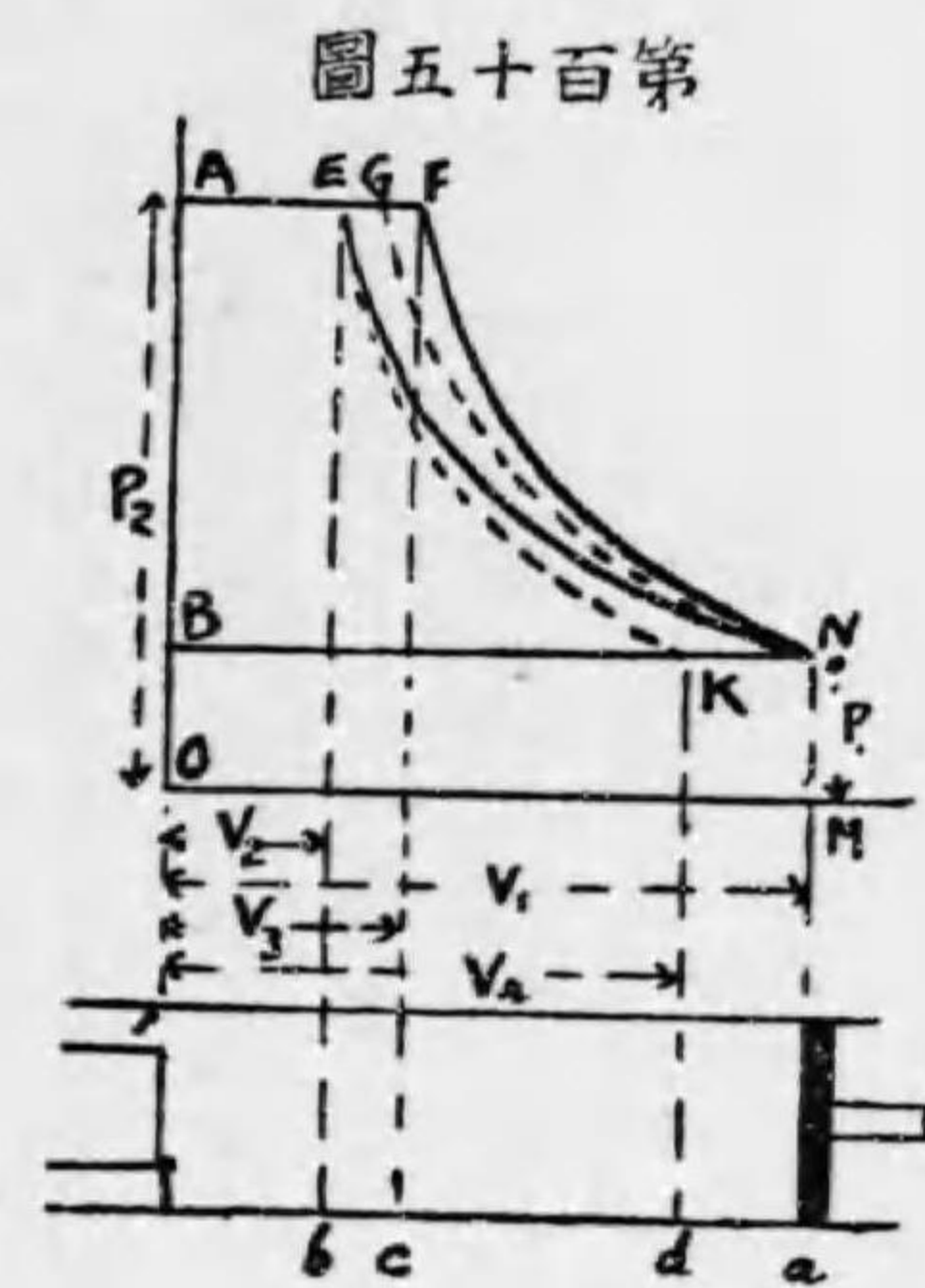
以上の要領は第百十五圖に示すやうに、空氣壓縮機内で、一封度の空氣に爲された仕事の量につ





圖四百第

いて説明する方が了解しやすいと思ふ。扱て壓搾機の吸鑿がOからMまで吸入行程をなすときは、壓力 $P_1$ で容積 $V_1$ の空氣が管内に吸入され、その復行程に於て空氣は管内に密閉されてゐるから、吸鑿の進行と共にその容積は縮少し、壓力は上昇して $P_2$ に達すれば排氣弁が開いて管外に吐出さるるものである。壓縮によつて生ずる熱を逐次冷却するやうに仕掛けて置いたならば、空氣は定温度に保たれるからその時の壓縮曲線NEは等温曲線となるが、然し壓縮によつて發生した熱を取去る冷却装置をせずに置いたならば、壓縮線はNFに示すやうな等熱線となるに違ない。實際の場合では壓縮曲線は兩者の中間に位置するもので恰もNG線で示すやうな工合になる。



圖五百第

吸入行程BNに於て爲されたる仕事 $=P_1V_1$   
 NFにそひ $P_2=P_3$ まで壓縮した時の仕事 $=\frac{P_2V_2-P_1V_1}{n-1}$   
 FAなる容積の空氣が $P_3$ なる定壓力}  $=P_3V_3$   
 で排出された時に爲された仕事 }  
 空氣を $P_1$ より $P_3$ まで壓縮して $P_3$ の壓}  $=BAFN$   
 力で排出した時の正味の仕事 $=U$

$$U = \frac{P_2V_2 - P_1V_1}{n-1} + P_3V_3 - P_1V_1$$

$$= \frac{n}{n-1}(P_2V_2 - P_1V_1)$$

$$= \frac{n}{n-1}P_1V_1 \left( \left( \frac{P_2V_2}{P_1V_1} \right)^{\frac{1}{n}} - 1 \right)$$

然るに

$$\frac{V_3}{V_1} = \left( \frac{P_1}{P_3} \right)^{\frac{1}{n}}$$

$$\therefore U = \frac{n}{n-1}RT_1 \left\{ \left( \frac{P_3}{P_1} \right)^{\frac{n-1}{n}} - 1 \right\}$$

瓦斯を $P_1$ から $P_3$ に壓縮した時爲された仕事は熱勢力となつて瓦斯の温度を高むるから

$$T_3 = \left( \frac{P_3}{P_1} \right)^{\frac{n-1}{n}} T_1$$

壓縮及排氣作用中の平均有效壓力 $=U \div V_1 = \frac{n}{n-1}P_1 \left\{ \left( \frac{P_3}{P_1} \right)^{\frac{n-1}{n}} - 1 \right\}$

$n = \gamma = 1.4$  (等熱壓縮のとき)

九四、カルノー氏サイクル (Carnot's Cycle)

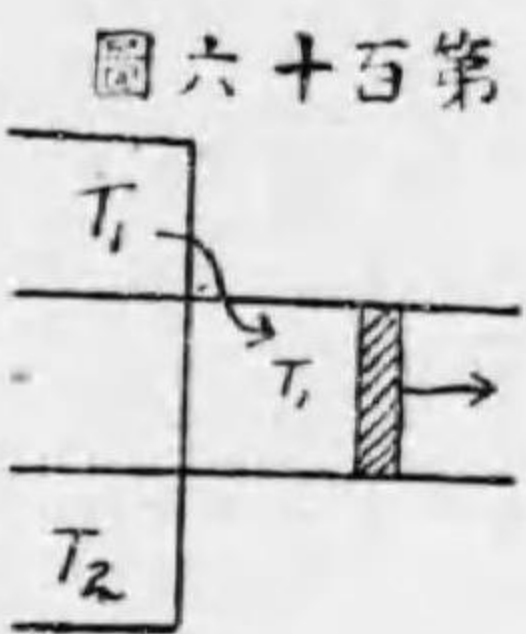
サイクルとは物質が週期的に再び最初の状態に戻るやうな種々な動作の一系をいふもので、此の



サイクルを表はす仕事圖の中に包まれる面積はその時爲された正味の仕事量を示すものである。カルノー氏サイクルは理想的熱機關の動作を示すサイクルの一人でその要領は次のやうである。

今氣筒内に一封度の瓦斯を入れ、滑動自在な吸鑿を装置し、又必要に應じ最高温度  $T_1$  及最低温度  $T_2$  に於て無制限に熱の供給が出来るやうに、第百十六圖に示すやうな熱源を設け、之等の熱源は必

要に應じ、氣筒と連絡出来るやうにする。又吸鑿及氣筒は共に絶対に熱の不導體で、瓦斯の動作中は熱源に連絡した場合の外は熱の出入は無いものと假定する。



1、氣筒内の瓦斯の温度が  $T_1$  で熱源と同温であるとし、氣筒を  $T_1$  なる熱源に接して置いたならば、第百十七圖A點にて示すやうな状態にある瓦斯は膨脹して仕事を爲すが同時に熱源からは常に熱の供給を受けてゐるから、膨脹中瓦斯の温度は  $T_1$  に保たれる、従て此の時の膨脹は等温的である。此の過程の中に爲された仕事は  $aABb$  なる面積に等しいもので、供給された熱を  $Q_1$  とすれば

$$Q_1 = aABb = XABY$$

2、熱の供給をB點で遮断して更に膨脹を繼續せしむれば瓦斯はその内部的勢力を消耗して外部的

仕事を爲す、即ち等熱膨脹を爲すから、壓力は急速に降り温度は最早や  $T_1$  を保つことは出来ないで次第に降下し、吸鑿が行程の終點に達する時には  $T_2$  となり、その膨脹曲線BCは等熱曲線である。此の間に爲された仕事は  $bBCc$  である。

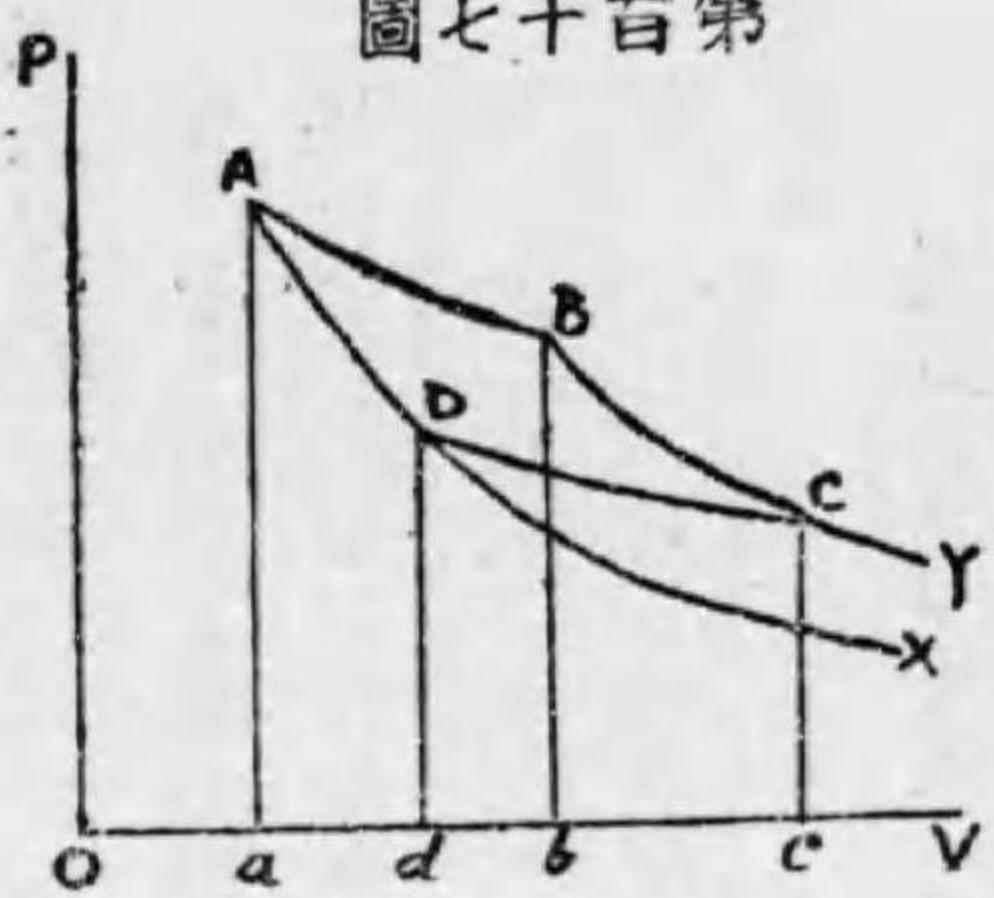
3、吸鑿の復行程は飛輪フライウHEEL 其他の方法で行はるるが、復行程の初期C點からD點までの間は氣筒は最低温度  $T_2$  の熱源に連絡を保つてゐるから、吸鑿が戻るにつれてその背後にある瓦斯が壓縮せられた結果發生した熱はすべて  $T_2$  なる最低温度の熱源によつて吸収せらるるので、等温壓縮が行はるるのである。従て此の時描かるる壓縮線CDは等温曲線である。

D點の位置はA點を通過する等熱曲線上にあるやうにして置く。此の動作中吸鑿は瓦斯に仕事を爲し掛けたのであるから、その仕事量は負量であつて  $cCDd$  なる面積に等しいものである。今  $Q_2$  をCD間に於て  $T_2$  なる熱源に放出した熱量とすれば

$$Q_2 = cCDd = XDCY$$

4、D點で  $T_2$  なる熱源との連絡を遮断し、更に壓縮を繼續すれば茲に等熱壓縮が起り遂にDA曲線で

第百十七圖





示す通りに壓力及温度が上昇して最初の出發點なるA點に戻り茲に此のサイクルは一順し終つたのである。DAなる曲線は等熱壓縮曲線で此の間に爲しかけられた仕事量は $a\Delta DD$ なる面積に等しいもので負量である。

以上の四動作中に爲された正味の仕事Wは各動作中に爲された仕事量の代數和であるから、

- $W_1$  を ABなる等温膨脹動作中に爲したる仕事
- $W_2$  を BCなる等熱膨脹動作中に爲したる仕事
- $W_3$  を CDなる等温壓縮動作中に爲しかけられた仕事
- $W_4$  を DAなる等熱壓縮動作中に爲しかけられた仕事

とすれば

$$\text{面積} ABCD = W = W_1 + W_2 - W_3 - W_4$$

次に $P_a, P_b, P_d$ を $a, b, d$ に於ける夫々の壓力とし、 $V_a, V_b, V_d$ を $a, b, d$ に於ける容積とすれば次のやうな關係が出来る。

$$(1) \quad W_1 = P_a V_a \log_e \frac{V_b}{V_a}$$

ABは等温曲線であるから

$$Q_1 = aABb = XABY$$

$$(2) \quad W_2 = \frac{P_b V_b}{\gamma - 1} \left\{ 1 - \left( \frac{V_b}{V_c} \right)^{\gamma - 1} \right\}$$

内部的勢力の損失量 $=K_v(T_1 - T_2)$

$$(3) \quad W_3 = P_d V_d \log_e \frac{V_c}{V_d}$$

$$= Q_2 = cCDD = XDCY$$

$$(4) \quad W_4 = \frac{P_a V_a}{\gamma - 1} \left\{ 1 - \left( \frac{V_a}{V_d} \right)^{\gamma - 1} \right\}$$

内部的勢力の増加 $=K_v(T_1 - T_2)$

第二動作と、第四動作とに於ては所得熱量と損失熱量とは同一であるから結局熱の所得は零である。又 $W_2$ と $W_4$ とを比較すれば、 $P_a V_a = P_b V_b$ でAD、BCの兩曲線は共に等熱曲線であるから

$$\left( \frac{V_a}{V_d} \right)^{\gamma - 1} = \frac{T_2}{T_1}$$

$$\left( \frac{V_b}{V_c} \right)^{\gamma - 1} = \frac{T_2}{T_1}$$

$$\therefore \frac{V_a}{V_d} = \frac{V_b}{V_c}$$

となり、従つて $W_2 = W_4$ であることが了解出来るであらう。



第一動作と第三動作とを比較すれば

$$\frac{V_b}{V_a} = \frac{V_c}{V_d} = r \quad \text{なるから}$$

$$(1) \text{ から } W_1 = P_a V_a \log_e \frac{V_b}{V_a} = RT_1 \log_e r$$

$$(3) \text{ から } W_3 = P_d V_d \log_e \frac{V_c}{V_d} = RT_2 \log_e r$$

次に第一動作で吸収せられた熱と、第三動作で排出された熱との差は即ち仕事に變換した熱であつて  $R(T_1 - T_2) \log_e r$  に等しいものである。然るに

$$\text{受入れた熱} = RT_1 \log_e r$$

であるから

$$\text{効率} = \frac{R(T_1 - T_2) \log_e r}{RT_1 \log_e r} = \frac{T_1 - T_2}{T_1}$$

此の効率の式によつてみれば、與へられた温度の範囲内で、機關の可能なる最大効率は、最高温度に於て所要全熱量の供給を受け、最低温度に於て全熱量（供給された）を放出することが出来る場合に得らるるものである。それで温度の範囲が大なる程  $(T_1 - T_2) + T_1$  の値は一に近接し、他の條件が同一であればその効率は増大するものである。此の温度の範囲を大にするには  $T_1$  を高くし、

$T_2$  を低むることが必要な條件である。

今華氏三百度と六十度との間に於て動作する熱機關の最大効率は

$$\frac{T_1 - T_2}{T_1} = \frac{761 - 521}{761} = .315 \quad \text{即ち } 31.5\%$$

であつて、最も良い状態の下に於てさへも、排出さるる熱量が多量なために、その効率は著しく僅少であることがわかる。此の値は  $T_1$  の値を大にして  $T_2$  の値を出来るだけ小にする程増加するから、近時此の方向に向つて種々の發明改良が加へられた結果、大にその面目を一新し殊に瓦斯機關では更に大なる効率を得るに至つたのであるが、實際の最低温度  $T_2$  は機關を圍繞してゐる大氣の温度より以下には下げられぬといふことは忘るべからざることである。

熱機關が與へられた温度の範囲内で動作する場合を、水車が異なる水面間に於て動作する場合に比較したならばその了解は更に容易であると思ふ。即ち水車は水高の差を利用して働き、熱機關は温度の落差によつて動作するもので、共に有用な仕事を爲すを目的とすることは同じである。

水車の場合ではその水頭の全部を利用することが、その効率を大ならしむる所以であるから、此の水が水車の翅に達するまでは水頭の僅かでも損失しないやうにしなければならぬ。つまり水頭を完全に利用するには最高水面から水を導き之を最低水面に放出するやうにしなければならぬことは



明かなことである。

吾人は更に一步を進めて、最大効率を得るには可逆的 (Reversible) である状態の時であるといふ理を説明することが出来る。今假に水車を他の機械力によつて動作せしめてその回轉方向を逆にしたならば、普通の状態では最高所の水を受け入れて之を最低所に逸出せしむる筈である所の水車は反對に低所の水を高所へ運搬するに違無いのである。但し此の場合水車の兩側に於ける水面が少しでも降つたならば最早や可逆的で無いものである。

此の可逆水車を動作せしむるに、之よりも幅の大きな、而して約二割の餘分の力を有する他の水車で反對に運轉せしめたならば、矢張り此の水車は低所の水を高所に戻すことが出来る。然し此の水車を熱機關によつて運轉せしめたならば、普通の機關ではその消費する熱は有効に使用さるる勢力の五乃至十倍に達し、供給された全熱量の八乃至九割は排汽として大氣中に排出さるるものである。

それで、重力の作用によつて仕事が行爲され、又は仕事が行傳達せらるる時は、損失勢力は只機構に於ける摩擦によるもののみで、その量は二割を超ゆることは少いものであるが、熱を仕事に轉換せしめた場合には現今に於けるやうな温度の範圍内で動作する時は少くとも、その七割の損失はまぬ

がれぬもので、尙その上に一二割の餘義無い損失のあることも承知して置かねばならない。斯様な工合に熱機關によつて得らるる仕事は非常に高價なものになるのであるから、出来るだけ高い効率を得らるるやうに工夫することは最も必要なことである。

吾人は熱力學の第一法則に於て熱勢力と機械の仕事とは相轉換し得るものであるといふことを學んだが、以上述べた通り實際の場合では熱が轉換した仕事の全部が有用な仕事としてあらはるるものではないといふことを知つたのである。それで一封度の石炭の有する熱勢力を一萬四千英熱位として之を機械の仕事に換算すれば  $14000 \times 778 = 10,892,000$  英熱位といふ莫大な量になるのであるけれども、此の全部が一封度の石炭の燃焼によつて有効な仕事としてあらはるるものと思ふのは間違であつて、現今のやうな汽機の動作する温度の範圍内では、最も完全な状態の下に動作した場合でもその三割以上を有効に仕事としてあらはすことは出来ないものである。之は第百九圖、第百十圖、第百十二圖及第百十七圖にあらはれた仕事面積について研究すれば了解出来るもので、例へば、温度華氏六十度の空氣一封度を華氏五百度まで加熱し之を吸鑊下にて膨脹せしめ、華氏六十度になるまで仕事を爲さしめたならば、空氣が吸収した熱の全部は成る程仕事に變じたとしても、吸鑊上面には背壓があるために、膨脹に際しては有效なる仕事の外に此の背壓に打ち勝つために餘分



の仕事をしてゐるもので、空氣が有する全熱量を全部有效なる仕事に轉換し得る場合は吸鑿の背面に於ける背壓が絶対零で空氣が絶対壓力及溫度共に零迄膨脹した場合に限るものである。從て不完全な膨脹による損失と、背壓に爲した仕事とはすべての熱機關が排氣に際して排出する熱の損失となるものである。

次に熱力學の第二法則によれば、瓦斯はその周圍の溫度以下まで膨脹して有效なる仕事を遂行することは不可能であつて、實際の場合では尙更に幾多の障害があるために、瓦斯の周圍の溫度までさへも膨脹することは望まれぬことであるから、實際の熱機關の効率を増加せしむるにはその最高溫度を増すより外に方法が無いもので、その最下溫度を低めることは極めて僅かな範圍であることを見悟しなければならぬ。

以上述べた所を結論すれば次のやうになる。

- 1、仕事を仕事として一の機械から他の機械に傳ふる場合は動作部の摩擦抵抗による損失を除けばほとんど全部を傳ふることが出来る。
- 2、熱を熱として、例へば火爐から罐水に傳ふる場合はその効率は九十パーセント位までは達することが出来るものである。

3、フリクション・ブレイキの場合のやうに仕事が熱に轉換する場合の効率は百パーセントである。

4、熱が仕事に轉換した場合の効率は常に  $(Q_1 - Q_2) / Q_1$  である。  
但し  $Q_1$  は供給された熱で、 $Q_2$  は排出された熱である。

然し實際の効率  $(Q_1 - Q_2) / Q_1$  は完全なる機關の効率  $(T_1 - T_2) / T_1$  よりも少いのが常であつて現今の汽機の使用溫度の範圍内では理想的の機關でその効率は三十パーセントを超ゆることは困難で、實際の機關では二・五パーセント乃至二〇パーセントである。

## 第十章 蒸氣の性質 (Properties of Steam)

### 九五、定壓力に於ける蒸氣の發生

最大密度に於ける清水一封度の容積は  $0.016$  立方呎であるが、溫度が高くなるにつれてその容積も増加するもので、その増加後の容積は  $0.016$  立方呎に次に示すハーン氏 ( $H_{10}$ ) の係數を乗じて求むることが出来る。



温度	係數
二一二度	一・〇四三一
二八四	一・〇七九五
三五六	一・一二七
三九二	一・一五九

今華氏三十二度の水一封度を圓筒内に入れ、その上面は圓筒内を自在に而も汽密に上下し得る吸鑊を以て蔽ひ、吸鑊の上面は大氣壓に通じ、吸鑊の重量を省略し且吸鑊の面積を一平方呎としたならば

$$\text{吸鑊上に加はる壓力} = \text{大氣壓力} = P(\text{每平方呎封度}) \times 144 = P(\text{每平方呎封度})$$

であつて、此の壓力は常に變りが無いから、圓筒内の水に加熱すれば次のやうな變化が起る。

- 1、水の温度上昇し、吸鑊上面に加はる壓力の如何により、或る温度（此の場合では華氏二百十二度）に達するまでは前表にあらはす通り僅かにその容積を増すもので、吸鑊はほとんど動かないといつてもよろしい。

- 2、水の温度が華氏二百十二度に達すれば水は蒸氣に化してその容積を増すので吸鑊は外壓に逆つ

て上昇する。此の温度は即ち大氣壓力の時の水の沸騰點であつて、吸鑊上面の壓力が増せば従て高くなり、減すれば低くなるものである。而して斯様に水が蒸氣に化すときは、蒸氣に化したものは直ちに汽泡となつて水面に立昇るもので此の状態を水の沸騰といふ。水が沸騰を初めた後は如何に加熱を強くしても、水がある間は水及蒸氣の温度は矢張り沸騰點を保つものであつて、此の時に用ゐられた熱は全部水を蒸氣に化するために用ゐられたものであるから之を潜熱 (Latent Heat) といふ。斯くして圓筒内の水が全部蒸發しつくすまではその温度は沸騰點を保つが、最後の水滴が蒸發した後は加熱に従ひその温度が上昇するものである。一般に物の温度を上昇せしむるために用ゐられた熱を顯熱 (Sensible Heat) といふ。

- 3、水が全部蒸發して蒸氣に化した後も尙ほ加熱を續くれば蒸氣は最早や水に接してゐないからその温度と容積は共に増加して吸鑊は更に上昇し、ここに定壓力の下に於て温度と容積とを増加した過熱蒸氣が出来るのである。

蒸氣が発生した時の壓力を保ちその壓力に相當する水の沸騰點以上に加熱せられた場合に「過熱された」といふ。

## 九六、飽和蒸氣 (Saturated Steam)



飽和蒸氣といふのは、その壓力に對し最大密度を有する蒸氣のことで、無色透明である、飽和蒸氣は勿論水分を含有してゐないのであるが、その水分を幾分でも含んでゐるのは透明を缺ぐやうになるから、透明でない場合は水分が混じてゐるしるしである。

今自由に滑動する吸鑿を有する圓筒に一封度の水を入れ之を加熱して次第に蒸氣に化したならば蒸發中は最後の水滴が蒸氣に化するまでは常に飽和蒸氣であるが、更に加熱を繼續すれば蒸氣は過熱せられてその容積を増すから最早やその壓力に對して最大密度であるといふことは出来なくなるのである。

### 九七、飽和蒸氣の壓力と溫度

汽罐内に於けるやうに、水面に接してゐる飽和蒸氣の溫度は水の溫度と同一であるから此の場合或る與へられた壓力に於てはその溫度は一であるが又他の與へられた壓力の下に於てはその溫度は之に相應する他の溫度であつてすべて溫度はその壓力に特定のものである。それで若も此の時その溫度が少しでも降つたならば、蒸氣の一部は復水してその壓力も降るが反對に溫度が昇れば更に若干の水が蒸氣に化し之に相當して壓力も増加するわけである。然し實際の場合では汽罐の罐水の循環が良好でないやうな時は、罐水の表面の溫度は成程蒸氣の溫度と同じでも、他の部分の溫度は同

一で無いことが間々あることは注意すべきことであつて、その結果罐板の各部に不同膨脹を起しために種々の故障を誘起してゐることは事實である。

飽和蒸氣の壓力、溫度及容積の關係はレニヨル (Regnault) 氏の實驗に基いて出來た同氏の公式によつて求むることが出来るもので本書の蒸氣表の如きも又然りである。同氏の實驗は非常に精密に行はれたものでその結果は一々銅板に曲線を以てあらはし、それによつて一の公式を得たものである。

飽和蒸氣の壓力と溫度との關係は第百十八圖に示すやうであるが、之によつてみれば、壓力は溫度に従つて變更するが、その變化の割合は溫度の變化よりも急速であつて、殊に高溫度に於て然りとするやうである。例へば華氏二百十二度で大氣壓力の時、溫度一度上昇せしむればその壓力は僅かに三分の一封度弱の増加を示してゐるが、華氏四百度即ち壓力二百五十封度の時溫度一度上昇した結果壓力は毎平方吋につき三封度の増加を示してゐる。而して華氏五百四十六度にては壓力は毎平方吋一千封度に達してゐるのである。

それで熱機關の効率を高むるには使用壓力を高むることによつても出來るのは前述の通りであるが、ある程度以上壓力を高めても其の壓力を高めた割合にその熱効率の増加は僅少であるといふこ



ことを承知して置かなければならないのである。

飽和蒸氣の温度と壓力との關係は次に示すランキン氏公式によつて知ることが出来る。

$$\log_e P = A - \frac{B}{T} - \frac{C}{T^2}$$

但し

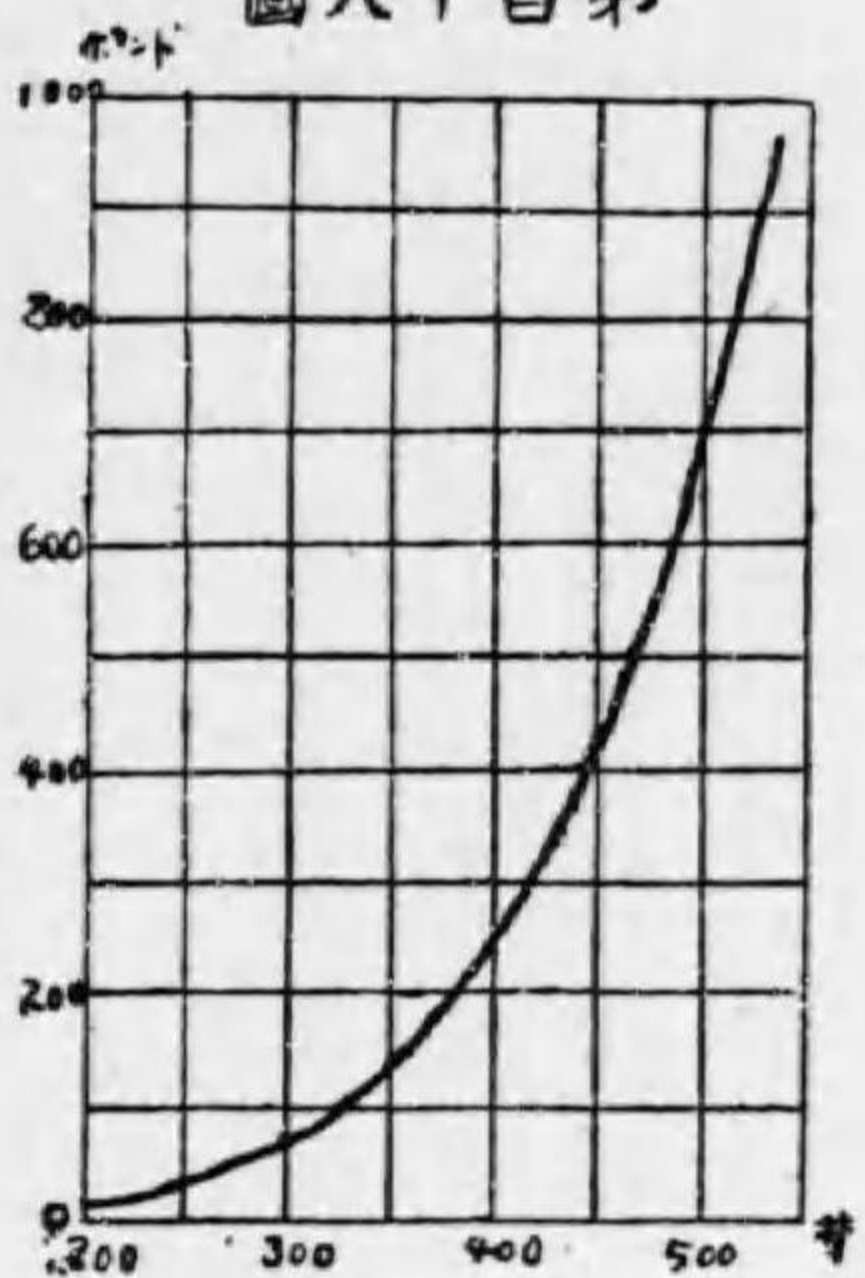
$$A = 6.1007$$

$$\log B = 3.43642$$

$$\log C = 5.59873$$

實際の場合には蒸氣表によつて求むることが出来るけれども、非常に高温の場合には蒸氣表に記載して無いのが常であるから此の式で求むるものである。

第百八十八圖



### 九八、水及蒸氣の比熱

實際の場合では水の比熱は温度の如何に拘はらず常に一であるが精確にいへば極めて僅かの相違がある。然しその相違は極めて僅かで實際の場合には之を同一であるとして差支ないから一として用うるのである。

レニョル氏によれば蒸氣の比熱は定壓力の下に於ては〇・四八〇五で定容積の場合では〇・三四六である。

### 九九、蒸氣の全熱 (H) (Total Heat of Steam)

蒸發に要した全熱(H)は一封度の水を華氏三十二度から所要温度まで熱して蒸氣に化するためには要した熱量であつて、今與へられた温度華氏t度に於ける蒸氣の全熱を求むるには次の公式によるものである。

$$H = 1082 + .305t$$

之によつてみれば、蒸氣の全熱量は温度の上昇よりもその増加の割合は少いもので、温度一度上昇する毎に僅かに〇・三〇五熱位の増加に過ぎない。(第百十九圖)

### 一〇〇、水の温度を上昇せしむるに要する熱 (h) (Sensible Heat)

華氏三十二度の水一封度をその沸騰點t度まで温むるに要する熱量は次のやうな計算で求むることが出来るもので之を顯熱といふ。

$$h = t - 32$$



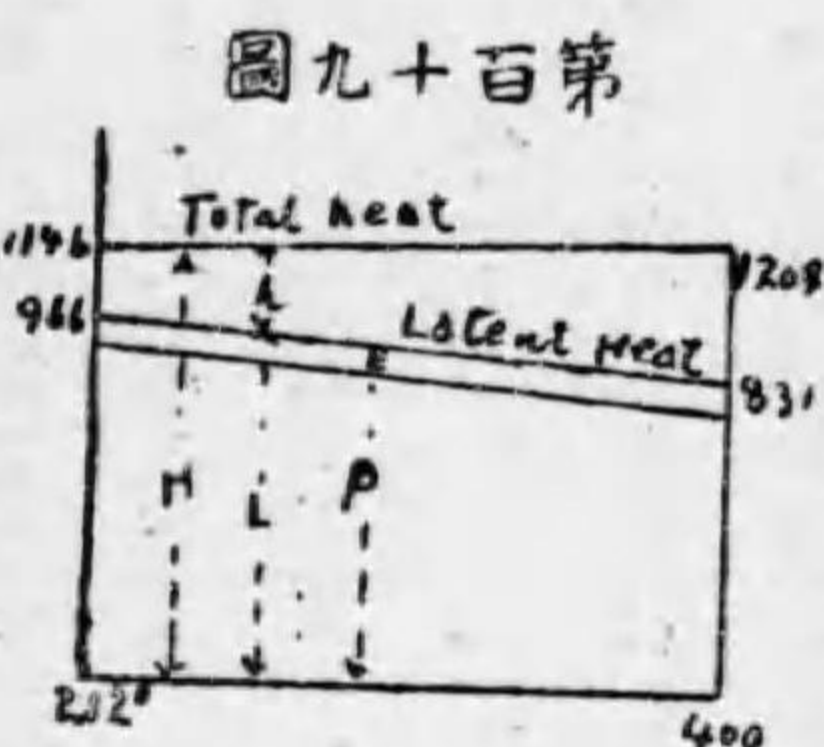
實際精確に測ればその値は前式によつて計算したものより少し多くなるもので、巻尾の蒸氣表に示す通りである。之は水の温度を上昇せしむる事以外にその容積を増加するために要した熱をも呑んでゐるものである。

汽罐の給水の温度が華氏三十二度より高い温度であるときは、その蒸騰に要した全熱はそれだけ

少いわけであるから例へば華氏五十度の水を二百十二度の蒸氣に化するに要した熱量は表によつて示された全熱よりも  $50-32=18$  だけ少いものであるから此の時は

$$H=1146.6-(50-32)=1128.6$$

となる。



圖九十百第

### 101、蒸氣の潜熱 (L) (Latent Heat of Steam)

蒸發に要する潜熱とは一定壓力の下で沸騰點に達したる一封度の水をその温度の蒸氣に化するに要する熱である。即ち

$$H=L+h \quad \text{又は} \quad L=H-h$$

與へられた温度 $t$ 度に於て蒸發する蒸氣の潜熱は次の式で求むることが出来る。

$$L=1114-0.7t$$

之によつてみれば蒸氣の潜熱は温度の上昇するにつれて減少することがわかる(第百十九圖参照) それで一封度の水に一熱位加ふる毎に一封度の  $1-L$  だけの水が蒸氣に化し遂に全部蒸發しつくすのである。扱て蒸發に際して供給された潜熱は次のやうに二通りの方面に使用されるものである。

- 1、沸騰點に於て水がその分子抵抗に打勝つてその状態を變じ蒸氣となるために用ゐらるるもので之を内部潜熱といひ  $I$  を以てあらはす。
- 2、每平方呎  $P$  封度の外壓に打勝つて膨脹し、最初一封度の水の容積から、その時の壓力に相當する一封度の蒸氣の容積を占むるために外部的に仕事を爲すために用ゐらるるもので、之を外部潜熱といひ  $E$  を以てあらはす。それで

$$L=I+E$$

$$H=L+h=I+E+h$$

$$\text{又} \quad E=PV+J=PV+778B.T.U.$$

$PV$  は呎封度で示した仕事量で初めの水の容積を省略したものである。それで

$$S=\text{蒸發前(華氏三十二度)の水一封度の容積(立方呎にて)}$$



$V$  = 一封度の蒸氣の容積 (立方呎にて)

$P$  = 外壓 (每平方呎封度にて)

$U$  = 容積の變化量

$V-S=U$

$$E=P(V-S) = P(V-0.016) = PU$$

低壓力の場合では  $V$  は  $S$  に比し非常に大である。例へば大氣壓では

$V=1644S$  で、絶対壓力二百封度では  $V=141S$  である。

内部潜熱  $I$  を仕事の單位であらせば

$$I = J \times L - P(V-S)$$

内部潜熱  $I$  は内部的勢力即ち  $(I+U)$  とは異なるものである。

次に示す略表は絶対壓力・七封度から一九九・七封度までの間の若干箇所で蒸氣の有する熱量を示したものであるから就て研究すれば便利が多いことと思はる。

絶対壓力(每平方吋封度)	.7	14.7	49.7	99.7	199.7
給水溫度 (F)	32.	32.	32.	32.	32.
沸騰點 (F)	90.4	212.	280.5	327.4	381.4
蒸氣一封度の容積 (立方呎)	460.7	26.34	8.380	4.356	2.267
蒸氣の全熱 (H)	1109.5	1146.6	1167.5	1181.8	1198.3
顯熱 (h)	58.4	180.7	250.	298.64	355.20
潜熱 $L=l+E$	1051.1	966.1	917.6	883.9	844.8
外部潜熱 (E)	59.7	71.6	77.0	80.4	83.9
内部潜熱 (I)	991.4	894.5	840.6	803.5	760.9
蒸氣の有する實際の熱量 ( $H-E$ )	1049.8	1075.0	1090.5	1101.4	1114.4



前表について説明すれば

- 1、蒸氣の全熱及顯熱はすべて華氏三十二度を起點として測つてある。
- 2、沸騰點は壓力の増加に従て上昇するがその割合は壓力の増加の割合より少い。
- 3、壓力が増加すれば蒸氣の密度は大になるから、一封度の蒸氣の占むる容積は小になる。例へば大氣壓の下で一封度の蒸氣の容積は二六・三立方呎あるが、絶對壓力一九九・七封度の時は二・二七立方呎となつて前者の十二分の一となる。
- 4、蒸氣の全熱は壓力の増加と共に増加するがその増加の割合は壓力の増加するにつれて少くなる例へば絶對壓力一九九・七封度の蒸氣の全熱は一一九八・三熱位であるが九九・七封度の時の全熱は一一八二熱位で僅かに十六熱位即ち一・四パーセントの増加になる。然し乍ら膨脹動作によつて爲し得べき仕事の割合は低壓の場合よりも高壓の場合が大である。例へば初壓二百封度から十封度まで膨脹するときの平均壓力は四十封度で、百封度から十封度に膨脹する時の平均壓力は三十三封度で背壓を省略すれば平均壓力で二十一パーセントの増加になる。
- 5、華氏三十二度から起算した水一封度の有する顯熱力は壓力とともに増加するもので、例へば絶對壓力一九九・七封度に於ける罐水一封度内には大氣壓力に於ける罐水一封度に於けるよりも

放出する熱のために罐水の一部を蒸發せしむるものである。それで罐内の汽壓が下れば罐水が放出する熱のために罐水の一部を蒸發せしむるものである。それで罐内の汽壓が下れば罐水が

若し  $E$  を壓力の降下による温度の差とすれば此の時罐水が放出した熱のために發生する蒸氣の量は  $(E - e) + L$  ( $e$  の蒸氣の熱) 封度(罐水一封度に對し)となる勘定である。

汽罐内で或る壓力の蒸氣が醸成された時、塞汽瓣其の他の出口を全部塞いである間は罐内の水準面は平靜であるに違いないが、一度塞汽瓣を開くとか、安全瓣を開くとか又は其の他の方法で蒸氣を罐外に出したならば罐内の汽壓は減少するから、たとへ僅かに開いた時でも罐水内に餘分となつた熱のために蒸發作用が盛んになつて水面の水平が攪亂さるるものである。汽管内で蒸氣が膨脹又は排出に際し壓力が減じた場合にも同様な現象が起るもので、初汽壓に相當する温度の水が壓力の減少につれてその有する熱勢力に過剩を生じ従てその水の一部が再蒸發を起すに至るものである。

6、蒸氣の潜熱は壓力と温度との増加するにつれて減少する。今潜熱の二部分について考へてみるに熱量  $E$  は水が蒸氣に化するに當つてその外部抵抗に打勝つて膨脹するために爲された外部潜熱であるが、此の外部潜熱は壓力が増すにつれて増加するが、その増加の割合は壓力の増加に比し



僅かなるものである。例へば一九九・七封度の時と一四・七封度の時のEの値を求めてみれば(蒸發前の水の容積は省略す)

$$199.7 \times 144 \times 2.267 + 778 = 83.9$$

$$14.7 \times 144 \times 26.34 + 778 = \frac{71.7}{12.2} \text{ B.T.U.}$$

で外部仕事に要する熱は一七・一パーセントの増加を爲したに過ぎない。此の熱は蒸氣が発生した時に供給されたものであるが、當初から水に存在してゐたものでも、又は現に蒸氣内に存在してゐるものでもない。之は蒸氣の發生に當り熱源から得たものであることを忘れてはならない。それで、汽笛が汽罐に通じてゐる間は汽管内に起る復水作用は蒸氣が仕事を爲したために起るのでは無いのである。然し斷汽が起るや否や汽笛と汽罐との連絡は絶たるのであるから、それ以後は蒸氣それ自身の有してゐる内部勢力の消耗によつて膨脹動作が行はるるもので、此の内部勢力の中には蒸氣の内部潜熱 $i$ と水の顯熱 $h$ の一部を含むのである。

以上の理により、蒸氣を汽管内で膨脹せしめないで使用するれば、その時爲された仕事は蒸氣の外部潜熱のみの消耗によるもので、表によつて明かである通り蒸氣の有する全熱の一小部分に過ぎないのである。例へば絶対壓力九九・七封度の蒸氣一封度の外部潜熱は八〇・四でその全熱量は一八

一・八であつて、全熱量に對する使用熱量の割合は僅かに六・八パーセントに過ぎないのである。

### 1011、蒸氣の密度及容積

蒸氣の容積と壓力との關係を知つて蒸氣の同一重量の容積をあらはすべき曲線を求むる公式は種々あるが、實驗によつては或る範圍以上には未だその關係は確實に研究されてゐないがテート、アンウキン兩氏(Tate and Unwin)の實驗の結果次の公式が得られた。

$$V = 0.41 + \frac{389}{P + 0.35}$$

$$\text{又は } (V - 0.41)(P + 0.35) = 389$$

但し P は絶対壓力(每平方吋封度にて)

V は壓力Pの時一封度の蒸氣の有する容積(立方呎にて)

次の算式によれば極めて正確な答を得ることが出来る。

$$PV^n = \text{定數}$$

乾燥した蒸氣ではnの値はツォイナー氏によれば1.0646で定數は479である。尙壓力は每平方吋封度にて示し、容積Vは立方呎にて示してあるものである。それで前の式は次のやうになるのである。



$$PV^{1.0646} = 479$$

ランキン氏はnの値を $\frac{17}{14}$ としたので

$$PV^{\frac{17}{14}} = 482$$

となり。ブロンリー氏(Brownlee)氏によれば

$$P_{0.941}V = 330.36$$

而して蒸氣密度Dは容積Vの逆数であるから  $D = \frac{1}{V}$

$$\log V = 2.519 - 0.941 \log P$$

$$D = \frac{P_{0.941}}{330.36}$$

$$\log D = 0.941 \log P - 2.519$$

### 1033 華氏二百十二度に於ける蒸騰の當量

汽罐の蒸騰試験を行ふには、その蒸騰量をすべて、華氏二百十二度に於て同温度の蒸氣に化した場合の蒸騰量に換算して比較の標準を定むるのが例である。扱て給水の温度が華氏三十二度であれば、之に加熱して所要壓力の蒸氣を醸成するに要する熱量は蒸氣表の全熱Hであるから直ちに求むることが出来るが、給水の温度が華氏三十二度以上の例へば、之を同壓力の蒸氣

に化するに要する熱量はHよりも  $t_f - 32$  だけ少いわけである。即ち

$$H - (t_f - 32) = H + 32 - t_f$$

華氏二百十二度の水一封度を同温度の蒸氣に化するに要する潜熱は九百六十六熱位であるから、前記の熱量を以て二百十二度の水を同温度の蒸氣に化するとき、その時蒸發した蒸氣の量  $W_1$  は次のやうにして求むることが出来る。

$$W_1 = W \times \frac{H + 32 - t_f}{966} \text{ 封度}$$

例 汽罐あり、給水の温度華氏六十度、罐内汽壓九十封度で、一封度の石炭は九封度の水を同壓力の蒸氣に化するとき、此の石炭一封度を以て二百十二度の水を同温度の蒸氣に化したりとすれば何封度を蒸發するか。

$$W_1 = W \times \frac{H + 32 - t_f}{966} = 9 \times \frac{1182.9 + 32 - 60}{966} = 10.76 \text{ 封度}$$

### 1034 不完全蒸發、濕蒸氣

第九十四節以後に於て一封度の水が蒸氣に化する間はすべて完全に乾蒸氣として蒸發が行はれてゐるものと假定したのであるが、實際は汽罐内で、罐水が蒸發するに當つては多少の濕りを有つてゐるもので、時によれば、可なり多量の水分を含むことがあるのである。従て濕蒸氣一封度を發生



せしむるに要した全熱量は乾燥蒸氣一封度を發生せしむるに要した全熱量よりも、蒸氣中に含有されてゐる水分を蒸氣に化するに要する丈け少いわけであつて、汽罐の蒸騰力の計算に當つて閉却出來ない點であるが、往々此の主眼點即ち汽罐内に發生した蒸氣の乾燥の割合を閉却し、出來得へからざる無法な成績を主張するものもある。例へば九十封度で完全に乾燥した蒸氣の溫度は三百三十一度で、給水の溫度が六十度であるときは

$$\begin{aligned} \text{蒸騰の全熱} &= H + 32 - t_f = 1182.9 + 32 - 60 \\ &= 1154.9 \text{ B.T.U.} \end{aligned}$$

蒸騰の全熱量は又次のやうにして求むることも出来る。

$$Q = xL + h_1 - hf$$

但し  $x$  は蒸氣の乾燥の割合。

$L$  は蒸氣の潜熱

$$h_1 = t - 32$$

$$hf = t_f - 32$$

それで、 $x$  が一の時、蒸氣は完全に乾燥してゐる場合であるから表により

$$\begin{aligned} Q &= 1 \times 881.3 + (331 - 32) - (60 - 32) \\ &= 881.3 + 299 - 28 = 1152.3 \text{ B.T.U.} \end{aligned}$$

次に蒸氣の中に一割の水分があるとすれば

$$Q = 881.3 \times 9 + 299 - 28 = 1064.17 \text{ B.T.U.}$$

であるから、此の場合若し誤つて完全に乾燥してゐる蒸氣として蒸騰量の計算を爲したならばその成績は實數以上となるものでその割合は次の計算によつて了解することが出来る。即ち乾燥蒸氣一封度を蒸發せしむるには 1152.3 B.T.U. を要するが、一割の水分を含む蒸氣一封度を蒸發せしむるには 1064.17 B.T.U. を要するに過ぎないから、結局

$$\frac{1152.3}{1064.17} = 1.082$$

即ち實際よりも八・二パーセント餘分に發生したことになるわけである。

### 一〇五、熱量計 (Calorimeter)

蒸氣の乾燥の割合を測るには種々の装置があるがその中で、最も簡單で、而もその使用に際し充分の注意さへ拂へば、多少の精密を缺ぐ點はあるが、蒸氣中に含まるゝ乾燥蒸氣の量を容易に知ることを得るので一般に用ゐられてゐる装置はバレル式熱量計 (Barrel Calorimeter) である。本器の



構造は至つて簡單で只一箇の圓筒形容器を秤の上に載せ之に既知重量の冷水を約半分程満し、此の水底近くへ蒸氣管を導き、汽管の先端の蒸氣噴出部には多數の小孔を設けて蒸氣と水との混合を良好ならしむるやうにしてある。それで此の汽管から蒸氣を噴き込みたる後、その噴き込んだ蒸氣の重さ噴込前後の水の溫度等を精密に測つたならば次の算式で噴き込んだ蒸氣中の乾燥蒸氣の量(x)を求むることが出来る。

$$xL + w(t_3 - t_2) = W(t_2 - t_1)$$

$$\therefore x = \frac{W(t_2 - t_1) - w(t_3 - t_2)}{L}$$

但し W = 圓筒内の冷水の重さ(封度にて)

w = 噴き込んだ蒸氣の重さ(封度にて)

t<sub>1</sub> = 冷水の溫度

t<sub>2</sub> = 噴込後の水の溫度

t<sub>3</sub> = 蒸氣の溫度

L = 蒸氣の潜熱(B.T.U.)

x = 乾燥蒸氣の重さ(封度にて)

蒸氣の乾燥の割合 =  $\frac{x}{W} \times 100$  %

例 バレル式熱量計あり華氏六十度の水二百封度を有す、之に十封度の蒸氣を噴込ましたるに、噴込後の水の溫度華氏百十度となれり、若し蒸氣の壓力每平方吋七十封度なるときその乾燥の割合如何。

解 題意により

$$W = 200, \quad t_1 = 60, \quad t_2 = 110, \quad t_3 = 315.8, \quad w = 10, \quad L = 892.3$$

$$\therefore x = \frac{200 \times (110 - 60) - 10 \times (315.8 - 110)}{892.3} = 8.9 \text{ 封度}$$

$$\text{乾燥の割合} = \frac{8.9}{10} \times 100 = 89\% \quad \text{答}$$

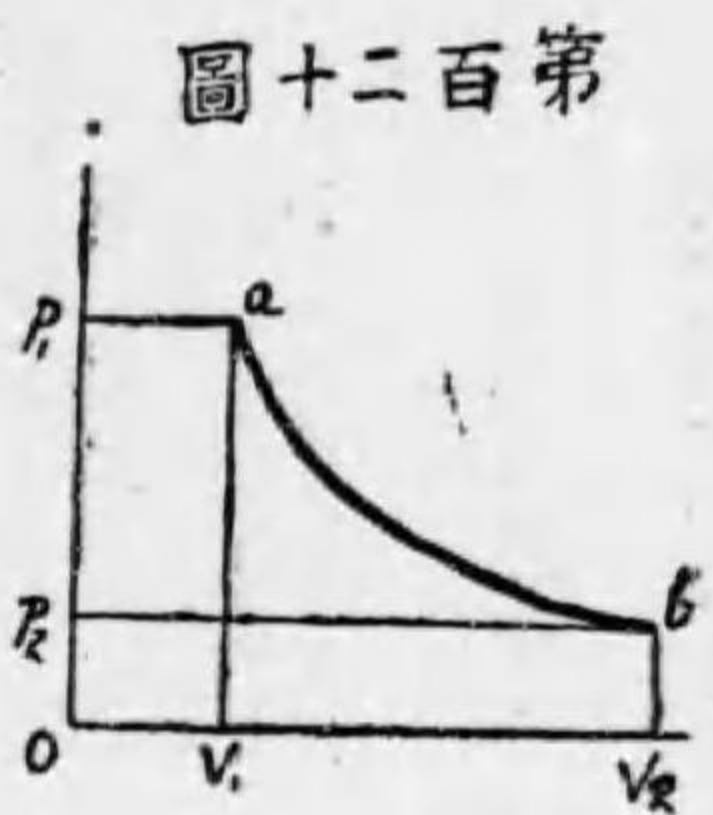
### 106. 蒸氣の膨脹 (Expansion of Steam)

飽和蒸氣が膨脹せずに仕事を爲す場合はその全熱量の僅かに六乃至八パーセントを利用し得るに過ぎないことは已にのべた通りであるが、更に進んで蒸氣が汽管内で斷汽以後膨脹動作をなしその内部勢力の消耗によつて仕事を爲したる場合について研究してみたいと思ふものである。

今第二百二十圖に示すのは吸錐行程の一部分は汽罐内の蒸氣が供給され、斷汽以後自身の有する内



部勢力の消耗によつて膨脹した場合に爲された仕事圖であるが、圖中  $op_1$  は初汽壓、 $ov_1$  は吸鑿の行長に相當し、 $p_1a$  は給汽線、 $a$  は斷汽點で、曲線  $ab$  は壓力  $p_1$  で容積  $ov_1$  の状態から壓力  $p_2$  で容積  $ov_2$  まで膨脹した場合の壓力の變化を示すもので蒸氣は背壓  $p_2$  まで膨脹した後汽笛外に排出さるゝものである。



第百二十圖

爲されたる仕事の合計 = 面積  $op_1abv_2o$   
 給汽中に爲されたる仕事 = 面積  $op_1av_1o$   
 膨脹中に爲されたる仕事 = 面積  $v_1abv_2v_1$   
 背壓に爲した仕事 = 面積  $op_2bv_2o$   
 正味の仕事量 = 面積  $p_2ap_1abp_2$   
 それで、膨脹によつて得たる仕事量は面積  $v_1abv_2$  であつて、初汽壓を

高め、膨脹を大にする程その量も増加することがわかるであらう。

### 一〇七、膨脹曲線 (Expansion Curve)

斷汽以後の蒸氣の膨脹曲線の恰好は膨脹の仕方によつて種々あるものであるが之を次の三種に區別して考ふることが出来る。

#### 1、双曲線 (Hyperbolic Curve)

直角双曲線即ち  $PV = \text{常數}$  なる式に適合する曲線は蒸氣が膨脹動作をなす場合の膨脹曲線と大體類似のものであつて、その割法等も已にのべた通り他種の曲線に比し簡單であるから汽笛内で蒸氣が膨脹した場合に爲されたる仕事量を概算するには一般に此の曲線によつて爲すものである。

第百二十圖で  $ab$  線は即ち此の双曲線を示すもので此の時の全仕事面積は次の通りである。

$$oa = op_1 \times ov_1 = p_1v_1$$

$$ob = op_2 \times ov_2 = p_2v_2 = p_1v_1$$

$$\text{面積 } v_1abv_2 = p_1v_1 \log e^r$$

$$\text{但し } r = v_2 + v_1$$

故に

$$\text{全面積 } op_1abv_2 = p_1v_1 (1 + \log e^r)$$

實際の場合では多少に拘はらず背壓があるから、有効の仕事量はそれだけ減少するわけである。

$$\text{そこで } op_2 = \text{背壓 } p_m \text{ となれば}$$

$$\text{有効なる仕事} = p_m v_2$$



但し  $p_m = \text{有效平均壓力}$

$v_2 = \text{吸鑿の移動した容積}$

故にクリヤランスを省略して考ふれば

$$p_m v_2 = p_1 v_1 (1 + \log_e r) - p_2 v_2$$

$$p_m = p_1 \times \frac{1 + \log_e r}{r} \frac{p_2}{p_1} \quad (\text{第七四節参照})$$

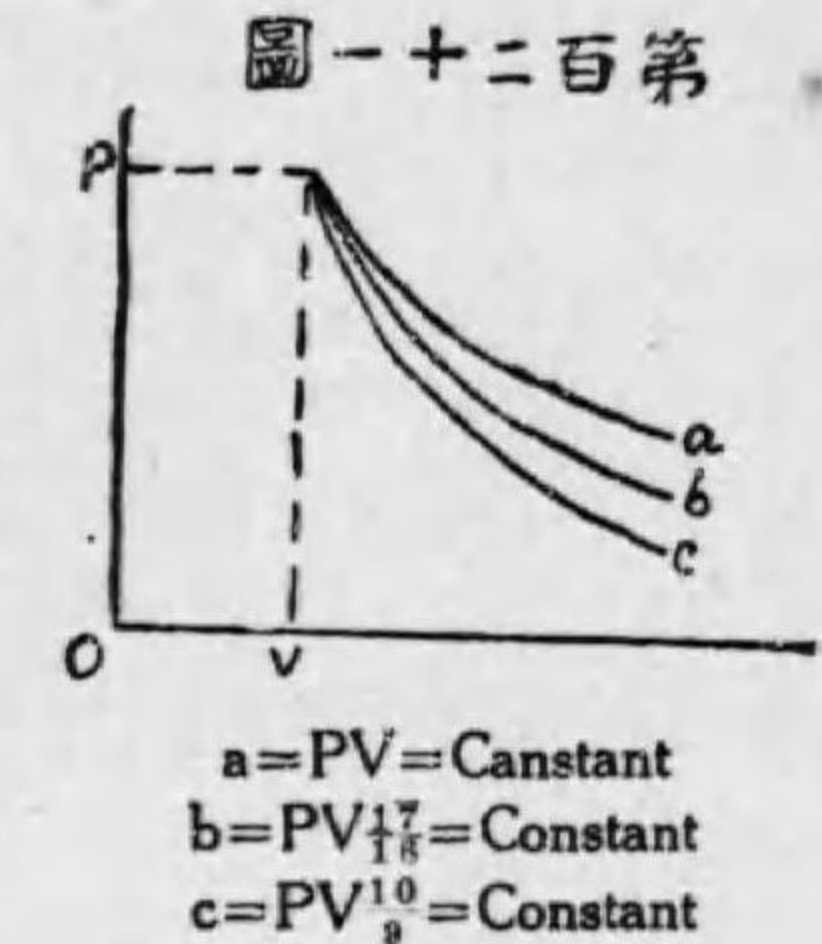
2、飽和曲線 (Saturation Curve)

蒸氣が汽笛内で膨脹し外部的仕事を爲すに當つて、外部（例へば汽包室）から熱の供給を受けてその復水を防ぎ、膨脹中常に飽和状態を持續した場合の膨脹曲線は即ち飽和曲線であつて、膨脹の任意の點に於ける壓力、容積及溫度の關係は飽和蒸氣表に示す通りである。此の曲線は已に第六十八節にのべた通り飽和蒸氣表により一封度の蒸氣の壓力と容積との變化を適當な寸法で寫して描くもであつて、ランキン氏の公式によれば  $PV^{1.16} = C$  なる條件に適合し、ツォイナー氏に従へば  $PV^{1.0640} = C$  なる公式にてあらはせるべきものである。

3、等熱曲線 (Adiabatic Curve)

此の曲線は蒸氣が膨脹動作中外部から熱の供給を受くることも無く、又は外部に熱の流出するこ

とも無く、只自身の有する熱勢力の消耗によつて仕事を爲すやうな場合の壓力と容積との變化を示すものである。實際の場合では斯様な状態の下に動作することは困難であつて、之は只理想的状態であるが、實際の場合と比較を爲す標準としては誠に便利なものである。



此の場合蒸氣は膨脹するにつれて、その熱勢力を消耗して仕事をするから、それにつれて復水を生ずるわけである。従て蒸氣として存在する分量は膨脹動作の進むにつれて次第に減少するからその壓力は飽和膨脹の場合よりも低くなる勘定になる。ランキン氏に従へば等熱曲線の近似形状は  $PV^{1.16} = \text{定數}$  なる式にてあらはすことが出来、ジュール氏によれば乾燥せる飽和蒸氣が等熱膨脹をなすとき  $n = 1.135$  で濕蒸氣の時は  $x$  を乾燥の割合とすれば  $n = 0.1x + 1.035$  である。それで今與へられた蒸氣中に五パー

セントの水分を有するときは

$$n = (0.1 \times 0.95) + 1.035 = 1.130$$

又過熱蒸氣なれば  $n = 1.333$  である。



圓の周圍及面積表

その一

直径	周圍	面積	直径	周圍	面積	直径	周圍	面積
0.3125	0.981	0.0077	6	18.8496	28.274	12	37.6991	113.10
0.625	1.963	0.0307	6.125	19.2423	29.465	12.125	38.0918	115.47
1.25	3.926	0.1227	6.25	19.6350	30.680	12.25	38.4845	117.86
1.5	4.7129	0.1767	6.375	20.0277	31.919	12.375	38.8772	120.28
1.75	5.1050	0.2073	6.5	20.4204	33.183	12.5	39.2699	122.72
2.0	5.4977	0.2405	6.625	20.8131	34.472	12.625	39.6626	125.19
2.25	5.8904	0.2761	6.75	21.2058	35.785	12.75	40.0553	127.68
2.5	6.2831	0.3141	6.875	21.5984	37.122	12.875	40.4480	130.19
2.75	6.6758	0.3546	7	21.9911	38.485	13	40.8407	132.73
3.0	7.0685	0.3976	7.125	22.3838	39.871	13.125	41.2334	135.30
3.25	7.4612	0.4430	7.25	22.7765	41.282	13.25	41.6261	137.89
3.5	7.8539	0.4908	7.375	23.1692	42.718	13.375	42.0188	140.50
3.75	8.2466	0.5411	7.5	23.5619	44.179	13.5	42.4115	143.14
4.0	8.6393	0.5939	7.625	23.9546	45.664	13.625	42.8042	145.80
4.25	9.0320	0.6491	7.75	24.3473	47.173	13.75	43.1969	148.49
4.5	9.4247	0.7068	7.875	24.7400	48.707	13.875	43.5896	151.20
4.75	9.8174	0.7669	8	25.1327	50.265	14	43.9823	153.94
5.0	10.2102	0.8295	8.125	25.5254	51.849	14.125	44.3750	156.70
5.25	10.6029	0.8946	8.25	25.9181	53.456	14.25	44.7677	159.48
5.5	10.9956	0.9621	8.375	26.3108	55.088	14.375	45.1604	162.30
5.75	11.3883	1.0321	8.5	26.7035	56.745	14.5	45.5531	165.13
6.0	11.7810	1.1045	8.625	27.0962	58.426	14.625	45.9458	167.99
6.25	12.1737	1.1793	8.75	27.4889	60.132	14.75	46.3385	170.87
6.5	12.5664	1.2566	8.875	27.8816	61.862	14.875	46.7312	173.78
6.75	12.9591	1.3364	9	28.2743	63.617	15	47.1239	176.71
7.0	13.3518	1.4186	9.125	28.6670	65.397	15.125	47.5166	179.67
7.25	13.7445	1.5033	9.25	29.0597	67.201	15.25	47.9093	182.65
7.5	14.1372	1.5904	9.375	29.4524	69.029	15.375	48.3020	185.66
7.75	14.5299	1.6800	9.5	29.8451	70.882	15.5	48.6947	188.69
8.0	14.9226	1.7721	9.625	30.2378	72.760	15.625	49.0874	191.75
8.25	15.3153	1.8665	9.75	30.6305	74.662	15.75	49.4801	194.83
8.5	15.7080	1.9635	9.875	31.0232	76.589	15.875	49.8728	197.93
8.75	16.1007	2.0629	10	31.4159	78.540	16	50.2655	201.06
9.0	16.4934	2.1648	10.125	31.8086	80.516	16.125	50.6582	204.22
9.25	16.8861	2.2691	10.25	32.2013	82.516	16.25	51.0509	207.39
9.5	17.2788	2.3758	10.375	32.5940	84.541	16.375	51.4436	210.60
9.75	17.6715	2.4850	10.5	32.9867	86.590	16.5	51.8363	213.82
10.0	18.0642	2.5967	10.625	33.3794	88.664	16.625	52.2290	217.08
10.25	18.4569	2.7109	10.75	33.7721	90.763	16.75	52.6217	220.36
10.5	18.8496	2.8277	10.875	34.1648	92.886	16.875	53.0144	223.65
10.75	19.2423	2.9470	11	34.5575	95.033	17	53.4071	226.98
11.0	19.6350	3.0680	11.125	34.9502	97.205	17.125	53.7998	230.33
11.25	20.0277	3.1919	11.25	35.3429	99.402	17.25	54.1925	233.71
11.5	20.4204	3.3183	11.375	35.7356	101.62	17.375	54.5852	237.10
11.75	20.8131	3.4472	11.5	36.1283	103.87	17.5	54.9779	240.53
12.0	21.2058	3.5785	11.625	36.5210	106.14	17.625	55.3706	243.98
12.25	21.5984	3.7122	11.75	36.9137	108.43	17.75	55.7633	247.45
12.5	21.9911	3.8485	11.875	37.3064	110.75	17.875	56.1560	250.95



圓の周圍及面積表

その三

直徑	周圍	面積	直徑	周圍	面積	直徑	周圍	面積
36	113.097	1017.9	42	131.947	1385.4	48	150.796	1809.6
36.125	113.490	1025.0	42.125	132.340	1393.7	48.125	151.189	1819.0
36.25	113.883	1032.1	42.25	132.732	1402.0	48.25	151.582	1828.5
36.375	114.275	1039.2	42.375	133.125	1410.3	48.375	151.975	1837.9
36.5	114.668	1046.3	42.5	133.518	1418.6	48.5	152.367	1847.5
36.625	115.061	1053.5	42.625	133.910	1427.0	48.625	152.760	1857.0
36.75	115.454	1060.7	42.75	134.303	1435.4	48.75	153.153	1866.5
36.875	115.846	1068.0	42.875	134.696	1443.8	48.875	153.544	1876.1
37	116.239	1075.2	43	135.088	1452.2	49	153.938	1885.7
37.125	116.632	1082.5	43.125	135.481	1460.7	49.125	154.331	1895.4
37.25	117.024	1089.8	43.25	135.874	1469.1	49.25	154.723	1905.0
37.375	117.417	1097.1	43.375	136.267	1477.6	49.375	155.116	1914.7
37.5	117.810	1104.5	43.5	136.659	1486.2	49.5	155.509	1924.2
37.625	118.202	1111.8	43.625	137.052	1494.7	49.625	155.904	1934.2
37.75	118.596	1119.2	43.75	137.445	1503.3	49.75	156.294	1943.9
37.875	118.988	1126.7	43.875	137.837	1511.9	49.875	156.687	1953.7
38	119.381	1134.1	44	138.230	1520.5	50	157.080	1963.5
38.125	119.773	1141.6	44.125	138.623	1529.2	50.125	157.472	1973.3
38.25	120.166	1149.1	44.25	139.015	1537.9	50.25	157.865	1983.2
38.375	120.559	1156.6	44.375	139.408	1546.6	50.375	158.258	1993.1
38.5	120.951	1164.2	44.5	139.801	1555.3	50.5	158.650	2003.0
38.625	121.344	1171.7	44.625	140.194	1564.0	50.625	159.043	2012.9
38.75	121.737	1179.3	44.75	140.586	1572.8	50.75	159.436	2022.8
38.875	122.129	1186.9	44.875	140.979	1581.6	50.875	159.829	2032.8
39	122.522	1194.6	45	141.372	1590.4	51	160.221	2042.8
39.125	122.915	1202.3	45.125	141.764	1599.3	51.125	160.614	2052.8
39.25	123.308	1210.0	45.25	142.157	1608.2	51.25	161.007	2062.9
39.375	123.700	1217.7	45.375	142.550	1617.0	51.375	161.399	2073.0
39.5	124.093	1225.4	45.5	142.942	1626.0	51.5	161.792	2083.1
39.625	124.486	1233.2	45.625	143.335	1634.9	51.625	162.185	2093.2
39.75	124.878	1241.0	45.75	143.728	1643.9	51.75	162.577	2103.3
39.875	125.271	1248.8	45.875	144.121	1652.9	51.875	162.970	2113.5
40	125.664	1256.6	46	144.513	1661.9	52	163.363	2123.7
40.125	126.056	1264.5	46.125	144.906	1670.9	52.125	163.756	2133.9
40.25	126.449	1272.4	46.25	145.299	1680.0	52.25	164.148	2144.2
40.375	126.842	1280.3	46.375	145.691	1689.1	52.375	164.541	2154.5
40.5	127.235	1288.2	46.5	146.084	1698.2	52.5	164.934	2164.8
40.625	127.627	1296.2	46.625	146.477	1707.4	52.625	165.326	2175.1
40.75	128.020	1304.2	46.75	146.869	1716.5	52.75	165.719	2185.4
40.875	128.413	1312.2	46.875	147.262	1725.7	52.875	166.112	2195.8
41	128.805	1320.3	47	147.655	1734.9	53	166.504	2206.2
41.125	129.198	1328.3	47.125	148.048	1744.2	53.125	166.897	2216.6
41.25	129.591	1336.4	47.25	148.440	1753.5	53.25	167.290	2227.0
41.375	129.983	1344.5	47.375	148.833	1762.7	53.375	167.683	2237.5
41.5	130.376	1352.7	47.5	149.226	1772.1	53.5	168.075	2248.0
41.625	130.769	1360.8	47.625	149.618	1781.4	53.625	168.468	2258.5
41.75	131.161	1369.0	47.75	150.011	1790.8	53.75	168.861	2269.1
41.875	131.554	1377.2	47.875	150.404	1800.1	53.875	169.253	2279.6

圓の周圍及面積表

その二

直徑	周圍	面積	直徑	周圍	面積	直徑	周圍	面積
18	56.5487	254.47	24	75.3982	452.39	30	94.2478	706.86
18.125	56.9414	258.02	24.125	75.7909	457.11	30.125	94.6405	712.76
18.25	57.3341	261.59	24.25	76.1836	461.86	30.25	95.0332	718.69
18.375	57.7268	265.18	24.375	76.5763	466.64	30.375	95.4259	724.64
18.5	58.1195	268.80	24.5	76.9690	471.44	30.5	95.8186	730.62
18.625	58.5122	272.45	24.625	77.3617	476.26	30.625	96.2113	736.62
18.75	58.9049	276.12	24.75	77.7544	481.11	30.75	96.6040	742.64
18.875	59.2976	279.81	24.875	78.1471	485.98	30.875	96.9967	748.69
19	59.6903	283.53	25	78.5398	490.87	31	97.3894	754.77
19.125	60.0830	287.27	25.125	78.9325	495.79	31.125	97.7821	760.87
19.25	60.4757	291.04	25.25	79.3252	500.74	31.25	98.1748	766.99
19.375	60.8684	294.83	25.375	79.7179	505.71	31.375	98.5675	773.14
19.5	61.2611	298.65	25.5	80.1106	510.71	31.5	98.9602	779.31
19.625	61.6538	302.49	25.625	80.5033	515.72	31.625	99.3529	785.51
19.75	62.0465	306.35	25.75	80.8960	520.77	31.75	99.7456	791.73
19.875	62.4392	310.24	25.875	81.2887	525.84	31.875	100.138	797.98
20	62.8319	314.16	26	81.6814	530.93	32	100.531	804.25
20.125	63.2246	318.10	26.125	82.0741	536.05	32.125	100.924	810.54
20.25	63.6173	322.06	26.25	82.4668	541.19	32.25	101.316	816.86
20.375	64.0100	326.05	26.375	82.8595	546.35	32.375	101.709	823.21
20.5	64.4028	330.06	26.5	83.2522	551.55	32.5	102.102	829.58
20.625	64.7953	334.10	26.625	83.6449	556.76	32.625	102.494	835.97
20.75	65.1880	338.16	26.75	84.0376	562.00	32.75	102.887	842.39
20.875	65.5807	342.25	26.875	84.4303	567.27	32.875	103.280	848.83
21	65.9734	346.36	27	84.8230	572.56	33	103.673	855.30
21.125	66.3661	350.50	27.125	85.2157	577.87	33.125	104.065	861.79
21.25	66.7588	354.66	27.25	85.6084	583.21	33.25	104.458	868.31
21.375	67.1515	358.84	27.375	86.0011	588.57	33.375	104.851	874.85
21.5	67.5442	363.06	27.5	86.3938	593.96	33.5	105.243	881.41
21.625	67.9369	367.28	27.625	86.7865	599.37	33.625	105.636	888.00
21.75	68.3296	371.54	27.75	87.1792	604.81	33.75	106.029	894.62
21.875	68.7223	375.83	27.875	87.5719	610.27	33.875	106.421	901.26
22	69.1150	380.13	28	87.9646	615.75	34	106.814	907.92
22.125	69.5077	384.46	28.125	88.3573	621.26	34.125	107.207	914.61
22.25	69.9004	388.82	28.25	88.7500	626.80	34.25	107.600	921.32
22.375	70.2931	393.20	28.375	89.1427	632.36	34.375	107.992	928.06
22.5	70.6858	397.61	28.5	89.5354	637.94	34.5	108.385	934.82
22.625	71.0785	402.04	28.625	89.9281	643.55	34.625	108.778	941.61
22.75	71.4712	406.49	28.75	90.3208	649.18	34.75	109.170	948.42
22.875	71.8639	410.97	28.875	90.7135	654.84	34.875	109.563	955.25
23	72.2566	415.48	29	91.1062	660.52	35	109.956	962.11
23.125	72.6493	420.00	29.125	91.4989	666.23	35.125	110.348	969.00
23.25	73.0420	424.56	29.25	91.8916	671.96	35.25	110.741	975.91
23.375	73.4347	429.13	29.375	92.2843	677.71	35.375	111.134	982.84
23.5	73.8274	433.74	29.5	92.6770	683.49	35.5	111.527	989.80
23.625	74.2201	438.36	29.625	93.0697	689.30	35.625	111.919	996.78
23.75	74.6128	443.01	29.75	93.4624	695.13	35.75	112.312	1003.8
23.875	75.0055	447.69	29.875	93.8551	700.98	35.875	112.705	1010.8



圓の周圍及面積表

その五

直徑	周圍	面積	直徑	周圍	面積	直徑	周圍	面積
72	226.195	4071.5	78	245.044	4778.4	84	263.894	5541.8
72.125	226.587	4085.7	78.125	245.437	4793.7	84.125	264.286	5558.3
72.25	226.980	4099.8	78.25	245.830	4809.0	84.25	264.679	5574.8
72.375	227.373	4114.0	78.375	246.222	4824.4	84.375	265.072	5591.4
72.5	227.765	4128.2	78.5	246.615	4839.8	84.5	265.465	5607.9
72.625	228.158	4142.5	78.625	247.008	4855.2	84.625	265.857	5624.5
72.75	228.551	4156.8	78.75	247.400	4870.7	84.75	266.250	5641.2
72.875	228.944	4171.1	78.875	247.793	4886.2	84.875	266.643	5657.8
73	229.336	4185.4	79	248.186	4901.7	85	267.035	5674.5
73.125	229.729	4199.7	79.125	248.579	4917.2	85.125	267.428	5691.2
73.25	230.122	4214.1	79.25	248.971	4932.7	85.25	267.821	5707.9
73.375	230.514	4228.5	79.375	249.364	4948.3	85.375	268.213	5724.7
73.5	230.907	4242.9	79.5	249.757	4963.9	85.5	268.606	5741.5
73.625	231.300	4257.4	79.625	250.149	4979.5	85.625	268.999	5758.3
73.75	231.692	4271.8	79.75	250.542	4995.2	85.75	269.392	5775.1
73.875	232.085	4286.3	79.875	250.935	5010.9	85.875	269.784	5791.9
74	232.478	4300.8	80	251.327	5026.5	86	270.177	5808.8
74.125	232.871	4315.4	80.125	251.720	5042.3	86.125	270.570	5825.7
74.25	233.263	4329.9	80.25	252.113	5058.0	86.25	270.962	5842.6
74.375	233.656	4344.5	80.375	252.506	5073.8	86.375	271.355	5859.6
74.5	234.049	4359.2	80.5	252.898	5089.6	86.5	271.748	5876.5
74.625	234.441	4373.8	80.625	253.291	5105.4	86.625	272.140	5893.5
74.75	234.834	4388.5	80.75	253.684	5121.2	86.75	272.533	5910.6
74.875	235.227	4403.1	80.875	254.076	5137.1	86.875	272.926	5927.6
75	235.619	4417.9	81	254.469	5153.0	87	273.319	5944.7
75.125	236.012	4432.6	81.125	254.862	5168.9	87.125	273.711	5961.8
75.25	236.405	4447.4	81.25	255.254	5184.9	87.25	274.104	5978.9
75.375	236.798	4462.2	81.375	255.647	5200.8	87.375	274.497	5996.0
75.5	237.190	4477.0	81.5	256.040	5216.8	87.5	274.889	6013.2
75.625	237.583	4491.8	81.625	256.433	5232.8	87.625	275.282	6030.4
75.75	237.976	4506.7	81.75	256.825	5248.9	87.75	275.675	6047.6
75.875	238.368	4521.5	81.875	257.218	5264.9	87.875	276.067	6064.9
76	238.761	4536.5	82	257.611	5281.0	88	276.460	6082.1
76.125	239.154	4551.4	82.125	258.003	5297.1	88.125	276.853	6099.4
76.25	239.546	4566.4	82.25	258.396	5313.3	88.25	277.246	6256.7
76.375	239.939	4581.3	82.375	258.789	5329.4	88.375	277.638	6134.1
76.5	240.332	4596.3	82.5	259.181	5345.6	88.5	278.031	6151.4
76.625	240.725	4611.4	82.625	259.574	5361.8	88.625	278.424	6168.8
76.75	241.117	4626.4	82.75	259.967	5378.1	88.75	278.816	6186.2
76.875	241.510	4641.5	82.875	260.359	5394.3	88.875	279.209	6203.7
77	241.903	4656.6	83	260.752	5410.6	89	279.602	6221.1
77.125	242.295	4671.8	83.125	261.145	5426.9	89.125	279.994	6238.6
77.25	242.688	4686.9	83.25	261.538	5443.3	89.25	280.387	6256.1
77.375	243.081	4702.1	83.375	261.930	5459.6	89.375	280.780	6273.7
77.5	243.473	4717.3	83.5	262.323	5476.0	89.5	281.173	6291.2
77.625	243.866	4732.5	83.625	262.716	5492.4	89.625	281.565	6308.8
77.75	244.259	4747.8	83.75	263.108	5508.8	89.75	281.958	6326.4
77.875	244.652	4763.1	83.875	263.501	5525.3	89.875	282.351	6344.1

圓の周圍及面積表

その四

直徑	周圍	面積	直徑	周圍	面積	直徑	周圍	面積
54	169.646	2290.2	60	188.496	2827.4	66	207.345	3421.2
54.125	170.039	2300.8	60.125	188.888	2839.2	66.125	207.738	3434.3
54.25	170.431	2311.5	60.25	189.281	2851.0	66.25	208.131	3447.2
54.375	170.824	2322.1	60.375	189.674	2862.9	66.375	208.523	3460.2
54.5	171.217	2332.8	60.5	190.066	2874.8	66.5	208.916	3473.2
54.625	171.609	2343.5	60.625	190.459	2886.6	66.625	209.309	3486.3
54.75	172.002	2354.3	60.75	190.852	2898.6	66.75	209.701	3499.4
54.875	172.395	2365.0	60.875	191.244	2910.5	66.875	210.094	3512.5
55	172.788	2375.8	61	191.637	2922.5	67	210.487	3525.7
55.125	173.180	2386.6	61.125	192.030	2934.5	67.125	210.879	3538.8
55.25	173.573	2397.5	61.25	192.423	2946.5	67.25	211.272	3552.0
55.375	173.966	2408.3	61.375	192.815	2958.5	67.375	211.665	3565.2
55.5	174.358	2419.2	61.5	193.208	2970.6	67.5	212.058	3578.5
55.625	174.751	2430.1	61.625	193.601	2982.7	67.625	212.450	3591.7
55.75	175.144	2441.1	61.75	193.993	2994.8	67.75	212.843	3605.0
55.875	175.536	2452.0	61.875	194.386	3006.9	67.875	213.236	3618.3
56	175.929	2463.0	62	194.779	3019.1	68	213.628	3631.7
56.125	176.322	2474.0	62.125	195.171	3031.3	68.125	214.021	3645.0
56.25	176.715	2485.0	62.25	195.564	3043.5	68.25	214.414	3658.4
56.375	177.107	2496.1	62.375	195.957	3055.7	68.375	214.806	3671.8
56.5	177.500	2507.2	62.5	196.350	3068.0	68.5	215.199	3685.3
56.625	177.893	2518.3	62.625	196.742	3080.3	68.625	215.592	3698.7
56.75	178.285	2529.4	62.75	197.135	3092.6	68.75	215.984	3712.2
56.875	178.678	2540.6	62.875	197.528	3104.9	68.875	216.377	3725.7
57	179.071	2551.8	63	197.920	3117.2	69	216.770	3739.3
57.125	179.463	2563.0	63.125	198.313	3129.6	69.125	217.163	3752.8
57.25	179.856	2574.2	63.25	198.706	3142.0	69.25	217.555	3766.4
57.375	180.249	2585.4	63.375	199.098	3154.5	69.375	217.948	3780.0
57.5	180.642	2596.7	63.5	199.491	3166.9	69.5	218.341	3793.7
57.625	181.034	2608.0	63.625	199.884	3179.4	69.625	218.733	3807.3
57.75	181.427	2619.4	63.75	200.277	3191.9	69.75	219.126	3821.0
57.875	181.820	2630.7	63.875	200.669	3204.4	69.875	219.519	3834.7
58	182.212	2642.1	64	201.062	3217.0	70	219.911	3848.5
58.125	182.605	2653.5	64.125	201.455	3229.6	70.125	220.304	3862.2
58.25	182.998	2664.9	64.25	201.847	3242.2	70.25	220.697	3876.0
58.375	183.390	2676.4	64.375	202.240	3254.8	70.375	221.090	3889.8
58.5	183.783	2687.8	64.5	202.633	3267.5	70.5	221.482	3903.6
58.625	184.176	2699.3	64.625	203.025	3280.1	70.625	221.875	3917.5
58.75	184.569	2710.9	64.75	203.418	3292.8	70.75	222.268	3931.4
58.875	184.961	2722.4	64.875	203.811	3305.6	70.875	222.660	3945.3
59	185.354	2734.0	65	204.204	3318.3	71	223.053	3959.2
59.125	185.747	2745.6	65.125	204.596	3331.1	71.125	223.446	3973.1
59.25	186.139	2757.2	65.25	204.989	3343.9	71.25	223.838	3987.1
59.375	186.532	2768.8	65.375	205.382	3356.7	71.375	224.231	4001.1
59.5	186.925	2780.5	65.5	205.774	3369.6	71.5	224.624	4015.2
59.625	187.317	2792.2	65.625	206.167	3382.4	71.625	225.017	4029.2
59.75	187.710	2803.9	65.75	206.560	3395.3	71.75	225.409	4043.3
59.875	188.103	2815.7	65.875	206.952	3408.2	71.875	225.802	4057.4



### Hyp Log R

膨脹數 R	HypLog	膨脹數 R	HypLog	膨脹數 R	HypLog	膨脹數 R	HypLog
1.1	0.0953	3.6	1.2809	6.1	1.8083	8.6	2.1518
1.2	0.1823	3.7	1.3083	6.2	1.8245	8.7	2.1633
1.3	0.2624	3.8	1.3350	6.3	1.8405	8.8	2.1748
1.4	0.3365	3.9	1.3610	6.4	1.8563	8.9	2.1861
1.5	0.4055	4.0	1.3863	6.5	1.8718	9.0	2.1972
1.6	0.4700	4.1	1.4110	6.6	1.8871	9.1	2.2083
1.7	0.5306	4.2	1.4351	6.7	1.9021	9.2	2.2192
1.8	0.5878	4.3	1.4586	6.8	1.9169	9.3	2.2300
1.9	0.6419	4.4	1.4816	6.9	1.9315	9.4	2.2407
2.0	0.6931	4.5	1.5041	7.0	1.9459	9.5	2.2513
2.1	0.7419	4.6	1.5261	7.1	1.9601	9.6	2.2618
2.2	0.7885	4.7	1.5476	7.2	1.9741	9.7	2.2721
2.3	0.8329	4.8	1.5686	7.3	1.9879	9.8	2.2824
2.4	0.8755	4.9	1.5896	7.4	2.0015	9.9	2.2925
2.5	0.9163	5.0	1.6094	7.5	2.0149	10.0	2.3026
2.6	0.9555	5.1	1.6292	7.6	2.0281	10.5	2.3513
2.7	0.9933	5.2	1.6487	7.7	2.0412	11.0	2.3979
2.8	1.0296	5.3	1.6677	7.8	2.0541	11.5	2.4430
2.9	1.0647	5.4	1.6864	7.9	2.0669	12.0	2.4849
3.0	1.0986	5.5	1.7047	8.0	2.0794	12.5	2.5262
3.1	1.1314	5.6	1.7228	8.1	2.0919	13.0	2.5649
3.2	1.1632	5.7	1.7405	8.2	2.1041	13.5	2.6027
3.3	1.1939	5.8	1.7579	8.3	2.1163	14.0	2.6391
3.4	1.2238	5.9	1.7750	8.4	2.1282	15.0	2.7081
3.5	1.2528	6.0	1.7918	8.5	2.1401	16.0	2.7726

### 圓の周圍及面積表

その六

直徑	周圍	面積	直徑	周圍	面積	直徑	周圍	面積
90	282.743	6361.7	94	295.310	6939.8	98	307.876	7543.0
90.125	283.126	6379.4	94.125	295.702	6958.2	98.125	308.269	7562.2
90.25	283.529	6397.1	94.25	296.095	6976.7	98.25	308.661	7581.5
90.375	283.921	6414.9	94.375	296.488	6995.3	98.375	309.054	7600.8
90.5	284.314	6432.6	94.5	296.881	7013.8	98.5	309.447	7620.1
90.625	284.707	6450.4	94.625	297.273	7032.4	98.625	309.840	7639.5
90.75	285.100	6468.2	94.75	297.666	7051.0	98.75	310.232	7658.9
90.875	285.492	6486.0	94.875	298.059	7069.6	98.875	310.625	7678.3
91	285.885	6503.9	95	298.451	7088.2	99	311.018	7697.7
91.125	286.278	6521.8	95.125	298.844	7106.9	99.125	311.410	7717.1
91.25	286.670	6539.7	95.25	299.237	7125.6	99.25	311.803	7736.6
91.375	287.063	6557.6	95.375	299.629	7144.3	99.375	312.196	7756.1
91.5	287.456	6575.5	95.5	300.022	7163.0	99.5	312.588	7775.6
91.625	287.848	6593.5	95.625	300.415	7181.8	99.625	312.981	7795.2
91.75	288.241	6611.5	95.75	300.807	7200.6	99.75	313.374	7814.8
91.875	288.634	6629.6	95.875	301.200	7219.4	99.875	313.767	7834.4
92	289.027	6647.6	96	301.593	7238.2	100	314.159	7854.0
92.125	289.419	6665.7	96.125	301.986	7257.1			
92.25	289.812	6683.8	96.25	302.378	7276.0			
92.375	290.205	6701.9	96.375	302.771	7294.9			
92.5	290.597	6720.1	96.5	303.164	7313.8			
92.625	290.990	6738.2	96.625	303.556	7332.8			
92.75	291.383	6756.4	96.75	303.949	7351.8			
92.875	291.775	6774.7	96.875	304.342	7370.8			
93	292.168	6792.9	97	304.734	7389.8			
93.125	292.561	6811.2	97.125	305.127	7408.9			
93.25	292.954	6829.5	97.25	305.520	7428.0			
93.375	293.346	6847.8	97.375	305.913	7447.1			
93.5	293.739	6866.1	97.5	306.305	7466.2			
93.625	294.132	6884.5	97.625	306.698	7485.3			
93.75	294.524	6902.9	97.75	307.091	7504.5			
93.875	294.917	6921.3	97.875	307.483	7523.7			



一平方吋の壓力 (汽壓計にて) 封度	温 度(華氏)	蒸 氣	蒸氣一立方吋 の重量 封度	蒸氣一立方吋 の容積 旁吹	蒸氣一立方吋 の潛熱 英熱位	蒸氣一立方吋 の全熱 華氏	絶對壓力 (一平方吋) 封度
17	253.5	797.8	.07819	12.79	936.8	1159.3	31.7
18	255.3	774.9	.08050	12.42	935.5	1159.8	32.7
19	257.0	753.2	.08282	12.07	934.3	1160.3	33.7
20	258.7	732.8	.08513	11.75	933.1	1160.9	34.7
21	260.4	713.5	.08743	11.44	931.9	1161.4	35.7
22	262.0	695.2	.08973	11.14	930.7	1161.9	36.7
23	263.6	677.9	.09203	10.87	929.6	1162.3	37.7
24	265.2	661.4	.09433	10.60	928.4	1162.8	38.7
25	266.7	645.7	.09661	10.35	927.4	1163.3	39.7
26	268.2	630.8	.09890	10.11	926.3	1163.8	40.7
27	269.7	616.6	.1011	9.883	925.2	1164.2	41.7
28	271.1	603.0	.1034	9.666	924.3	1164.6	42.7
29	272.6	590.0	.1057	9.458	923.2	1165.1	43.7
30	273.9	577.6	.1080	9.259	922.3	1165.5	44.7
31	275.3	565.7	.1102	9.068	921.3	1165.9	45.7
32	276.7	554.3	.1125	8.885	920.3	1166.3	46.7
33	278.0	543.4	.1148	8.710	919.3	1166.7	47.7
34	279.3	532.9	.1170	8.541	918.4	1167.1	48.7
35	280.5	522.8	.1193	8.380	917.6	1167.5	49.7
36	281.8	513.1	.1215	8.225	916.6	1167.9	50.7
37	283.0	503.8	.1238	8.075	915.8	1168.3	51.7
38	284.2	494.8	.1260	7.931	914.9	1168.6	52.7
39	285.4	486.1	.1283	7.792	914.1	1169.0	53.7
40	286.6	477.7	.1305	7.658	913.2	1169.4	54.7
41	287.8	469.7	.1328	7.529	912.3	1169.7	55.7
42	288.9	461.9	.1350	7.404	911.6	1170.1	56.7
43	290.1	454.4	.1373	7.283	910.7	1170.4	57.7
44	291.2	447.1	.1395	7.167	909.9	1170.8	58.7
45	292.3	440.0	.1417	7.054	909.1	1171.1	59.7
46	293.4	433.2	.1440	6.944	908.3	1171.4	60.7
47	294.4	426.6	.1462	6.839	907.6	1171.7	61.7

一平方吋の壓力 (汽壓計にて) 封度	温 度(華氏)	蒸 氣	蒸氣一立方吋 の重量 封度	蒸氣一立方吋 の容積 旁吹	蒸氣一立方吋 の潛熱 英熱位	蒸氣一立方吋 の全熱 華氏	絶對壓力 (一平方吋) 封度
-14	90.4	28740	.002170	460.7	1051.1	1109.5	.7
-13	120.3	12480	.004998	200.1	1030.3	1118.6	1.7
-12	137.5	8080	.007720	129.5	1018.3	1123.9	2.7
-11	149.8	6009	.01038	96.32	1009.7	1127.6	3.7
-10	159.7	4799	.01300	76.92	1002.8	1130.7	4.7
-9	167.9	4003	.01558	64.17	997.0	1133.2	5.7
-8	174.9	3439	.01814	55.12	992.1	1135.3	6.7
-7	181.1	3010	.02072	48.25	987.8	1137.2	7.7
-6	186.7	2690	.02319	43.12	983.9	1138.9	8.7
-5	191.8	2423	.02568	38.93	980.3	1140.4	9.7
-4	196.4	2215	.02817	35.50	977.1	1141.9	10.7
-3	200.7	2036	.03063	32.64	974.0	1143.2	11.7
-2	204.7	1886	.03307	30.24	971.2	1144.4	12.7
-1	208.5	1755	.03553	28.14	968.5	1145.5	13.7
Atmosphere.	212.0	1643	.03797	26.34	966.1	1146.6	14.7
1	215.3	1544	.04039	24.76	963.8	1147.6	15.7
2	218.5	1457	.04280	23.36	961.5	1148.6	16.7
3	221.5	1380	.04521	22.12	959.4	1149.5	17.7
4	224.4	1310	.04761	21.0	957.3	1150.4	18.7
5	227.1	1248	.05000	20.0	955.4	1151.2	19.7
6	229.8	1191	.05238	19.09	953.5	1152.0	20.7
7	232.3	1139	.05475	18.26	951.8	1152.8	21.7
8	234.7	1092	.05712	17.51	950.1	1153.5	22.7
9	237.1	1049	.05949	16.81	948.4	1154.3	23.7
10	239.4	1009	.06184	16.17	946.7	1155.0	24.7
11	241.6	971.8	.06419	15.58	945.2	1155.6	25.7
12	243.7	937.5	.06654	15.03	943.7	1156.3	26.7
13	245.8	905.7	.06888	14.52	942.2	1156.9	27.7
14	247.8	876.0	.07122	14.04	940.8	1157.5	28.7
15	249.7	848.2	.07355	13.60	939.4	1158.1	29.7
16	251.6	822.2	.07587	13.18	938.1	1158.7	30.7



一平方吋の壓力 (汽壓計にて) 封度	温 度(華氏)	蒸 氣	蒸氣一立方呎 の重量 封度	蒸氣一立方呎 の容積 旁吹	蒸氣一立方呎 の潜熱 英熱位	蒸氣一立方呎 の全熱 華氏	絶對壓力 (一平方吋) 封度
79	323.0	288.0	2165	4.617	887.1	1180.5	93.7
80	323.8	285.2	2187	4.572	886.5	1180.7	94.7
81	324.5	282.4	2209	4.527	886.0	1180.9	95.7
82	325.2	279.6	2230	4.483	885.5	1181.1	96.7
83	326.0	276.9	2252	4.439	885.0	1181.4	97.7
84	326.7	274.3	2274	4.397	884.4	1181.6	98.7
85	327.4	271.7	2295	4.356	883.9	1181.8	99.7
86	328.1	269.2	2317	4.315	883.4	1182.0	100.7
87	328.9	266.7	2339	4.275	882.9	1182.3	101.7
88	329.6	264.3	2360	4.236	882.4	1182.5	102.7
89	330.3	261.9	2382	4.198	881.9	1182.7	103.7
90	331.0	259.5	2404	4.160	881.3	1182.9	104.7
91	331.7	257.2	2425	4.123	880.8	1183.1	105.7
92	332.3	254.9	2447	4.087	880.4	1183.3	106.7
93	333.0	252.5	2468	4.051	879.9	1183.5	107.7
94	333.7	250.5	2490	4.016	879.4	1183.7	108.7
95	334.4	248.4	2511	3.981	878.9	1183.9	109.7
96	335.1	246.3	2533	3.948	878.4	1184.2	110.7
97	335.7	244.2	2554	3.914	878.0	1184.3	111.7
98	336.4	242.2	2576	3.882	877.4	1184.6	112.7
99	337.0	240.1	2598	3.849	877.0	1184.7	113.7
100	337.7	238.2	2619	3.818	876.5	1184.9	114.7
101	338.3	236.2	2640	3.787	876.1	1185.1	115.7
102	339.0	234.3	2662	3.757	875.6	1185.3	116.7
103	339.6	232.5	2683	3.727	875.1	1185.5	117.7
104	340.2	230.6	2704	3.697	874.7	1185.7	118.7
105	340.9	228.8	2726	3.668	874.2	1185.9	119.7
106	341.5	227.0	2747	3.639	873.8	1186.1	120.7
107	342.1	225.1	2769	3.611	873.3	1186.3	121.7
108	342.7	223.6	2790	3.584	872.9	1186.5	122.7
109	343.3	221.9	2811	3.556	872.5	1186.7	123.7

一平方吋の壓力 (汽壓計にて) 封度	温 度(華氏)	蒸 氣	蒸氣一立方呎 の重量 封度	蒸氣一立方呎 の容積 立方呎	蒸氣一立方呎 の潜熱 英熱位	蒸氣一立方呎 の全熱 華氏	絶對壓力 (一平方吋) 封度
48	295.5	420.2	1484	6.736	906.8	1172.1	82.7
49	296.5	414.1	1506	6.636	906.1	1172.4	83.7
50	297.5	408.0	1529	6.540	905.4	1172.7	84.7
51	298.6	402.2	1551	6.446	904.6	1173.0	85.7
52	299.6	396.5	1573	6.356	903.9	1173.3	86.7
53	300.6	391.0	1595	6.267	903.2	1173.6	87.7
54	301.5	385.6	1617	6.181	902.5	1173.9	88.7
55	302.5	380.4	1639	6.098	901.8	1174.2	89.7
56	303.5	375.4	1661	6.017	901.1	1174.5	90.7
57	304.4	370.4	1684	5.938	900.5	1174.8	91.7
58	305.3	365.6	1706	5.861	899.8	1175.1	92.7
59	306.3	361.0	1728	5.786	899.1	1175.4	93.7
60	307.2	356.4	1750	5.714	898.5	1175.6	94.7
61	308.1	352.0	1772	5.643	897.8	1175.9	95.7
62	309.0	347.7	1794	5.573	897.2	1176.2	96.7
63	309.9	343.5	1816	5.506	896.5	1176.5	97.7
64	310.8	339.4	1838	5.440	895.9	1176.7	98.7
65	311.6	335.4	1860	5.376	895.3	1177.0	99.7
66	312.5	331.5	1882	5.313	894.7	1177.3	80.7
67	313.3	327.7	1904	5.252	894.1	1177.5	81.7
68	314.2	323.9	1926	5.192	893.4	1177.8	82.7
69	315.0	320.3	1947	5.134	892.9	1178.0	83.7
70	315.8	316.7	1969	5.077	892.3	1178.3	84.7
71	316.7	313.3	1991	5.021	891.6	1178.5	85.7
72	317.5	309.9	2013	4.967	891.1	1178.8	86.7
73	318.3	306.5	2035	4.914	890.5	1179.0	87.7
74	319.1	303.3	2056	4.862	889.9	1179.3	88.7
75	319.9	300.1	2078	4.811	889.3	1179.5	89.7
76	320.7	297.0	2100	4.761	888.8	1179.8	90.7
77	321.4	294.0	2122	4.712	888.3	1180.0	91.7
78	322.2	291.0	2144	4.664	887.7	1180.2	92.7



一平方吋の壓力 (汽壓計にて) 封度	温 度(華氏)	蒸 氣	蒸氣の重量 一立方吋 封度	蒸氣の容積 一立方吋 英方呎	蒸氣の潛熱 一立方吋 英熱位	蒸氣の全熱 一立方吋 華氏	絶對壓力 (一平方吋) 封度
141	361.1	178.7	3490	2.865	859.6	1192.1	155.7
142	361.6	177.6	3511	2.848	859.2	1192.2	156.7
143	362.1	176.6	3532	2.831	858.8	1192.4	157.7
144	362.6	175.5	3554	2.814	858.5	1192.5	158.7
145	363.1	174.5	3575	2.797	858.1	1192.7	159.7
146	363.6	173.5	3596	2.781	857.7	1192.8	160.7
147	364.1	172.5	3617	2.765	857.4	1193.0	161.7
148	364.6	171.5	3638	2.749	857.0	1193.2	162.7
149	365.1	170.5	3659	2.733	856.6	1193.3	163.7
150	365.6	169.5	3680	2.717	856.3	1193.5	164.7
151	366.1	168.6	3701	2.702	855.9	1193.6	165.7
152	366.6	167.6	3722	2.687	855.5	1193.8	166.7
153	367.1	166.7	3743	2.672	855.2	1193.9	167.7
154	367.5	165.7	3764	2.657	854.9	1194.0	168.7
155	368.0	164.8	3785	2.642	854.5	1194.2	169.7
156	368.5	163.9	3806	2.627	854.2	1194.3	170.7
157	369.0	163.0	3827	2.613	853.8	1194.5	171.7
158	369.4	162.1	3847	2.599	853.5	1194.6	172.7
159	369.9	161.2	3868	2.585	853.1	1194.8	173.7
160	370.4	160.4	3889	2.571	852.8	1194.9	174.7
161	370.8	159.5	3910	2.557	852.5	1195.0	175.7
162	371.3	158.7	3931	2.543	852.1	1195.2	176.7
163	371.7	157.8	3952	2.530	851.8	1195.3	177.7
164	372.2	157.0	3973	2.517	851.5	1195.5	178.7
165	372.7	156.2	3994	2.504	851.1	1195.6	179.7
166	373.1	155.4	4015	2.491	850.8	1195.7	180.7
167	373.6	154.6	4036	2.478	850.4	1195.9	181.7
168	374.0	153.8	4057	2.465	850.2	1196.0	182.7
169	374.5	153.0	4077	2.452	849.8	1196.2	183.7
170	374.9	152.2	4098	2.440	849.5	1196.3	184.7
171	375.4	151.4	4119	2.427	849.1	1196.4	185.7

一平方吋の壓力 (汽壓計にて) 封度	温 度(華氏)	蒸 氣	蒸氣の重量 一立方吋 封度	蒸氣の容積 一立方吋 英方呎	蒸氣の潛熱 一立方吋 英熱位	蒸氣の全熱 一立方吋 華氏	絶對壓力 (一平方吋) 封度
110	343.9	220.1	2833	3.530	872.0	1186.8	124.7
111	344.5	218.5	2854	3.503	871.6	1187.0	125.7
112	345.1	216.9	2875	3.477	871.2	1187.2	126.7
113	345.7	215.3	2897	3.452	870.7	1187.4	127.7
114	346.3	213.7	2918	3.426	870.3	1187.6	128.7
115	346.9	212.2	2939	3.401	869.9	1187.8	129.7
116	347.5	210.7	2961	3.377	869.4	1187.9	130.7
117	348.1	209.2	2982	3.353	869.0	1188.1	131.7
118	348.7	207.7	3003	3.329	868.6	1188.3	132.7
119	349.2	206.2	3025	3.306	868.2	1188.5	133.7
120	349.8	204.8	3046	3.283	867.8	1188.6	134.7
121	350.4	203.4	3067	3.260	867.3	1188.8	135.7
122	351.0	202.0	3088	3.237	866.9	1189.0	136.7
123	351.5	200.6	3110	3.215	866.5	1189.2	137.7
124	352.1	199.2	3131	3.194	866.1	1189.3	138.7
125	352.6	197.9	3152	3.172	865.7	1189.5	139.7
126	353.2	196.6	3173	3.151	865.3	1189.7	140.7
127	353.7	195.3	3194	3.130	864.9	1189.8	141.7
128	354.3	194.0	3216	3.109	864.5	1190.0	142.7
129	354.8	192.7	3237	3.089	864.1	1190.2	143.7
130	355.4	191.5	3258	3.069	863.7	1190.3	144.7
131	355.9	190.2	3279	3.049	863.3	1190.5	145.7
132	356.4	189.0	3300	3.030	863.0	1190.7	146.7
133	357.0	187.8	3321	3.010	862.5	1190.8	147.7
134	357.5	186.6	3343	2.991	862.2	1191.0	148.7
135	358.0	185.4	3364	2.973	861.8	1191.1	149.7
136	358.5	184.3	3385	2.954	861.4	1191.3	150.7
137	359.1	182.9	3406	2.936	861.0	1191.5	151.7
138	359.6	182.0	3427	2.918	860.6	1191.6	152.7
139	360.1	180.9	3448	2.900	860.3	1191.8	153.7
140	360.6	179.8	3469	2.882	859.9	1191.9	154.7



一平方吋の壓力 (汽壓計にて) 封度	温 度(華氏)	蒸 氣	の重量 蒸氣一立方呎 封度	の容積 蒸氣一封度 立方呎	の潛熱 蒸氣一封度 英熱	の全熱 蒸氣一封度 華氏	絶對 壓力 (一平方吋) 封度
205	389.4	129.3	.4824	2.073	838.9	1200.7	219.7
210	391.3	126.5	.4926	2.030	837.5	1201.3	224.7
215	393.2	123.9	.5027	1.989	836.2	1201.9	229.7
220	395.1	121.5	.5128	1.950	834.8	1202.5	234.7
225	397.0	119.2	.5230	1.912	833.4	1203.1	239.7
230	398.9	117.0	.5322	1.876	832.1	1203.7	244.7
235	400.6	114.8	.5435	1.840	830.8	1204.2	249.7
240	402.3	112.6	.5538	1.805	829.5	1204.7	254.7
245	404.0	110.5	.5641	1.772	828.2	1205.2	259.7
250	405.7	108.6	.5744	1.741	826.9	1205.8	264.7
255	407.4	106.7	.5846	1.711	825.7	1206.3	269.7
260	409.0	104.8	.5949	1.681	824.5	1206.8	274.7
265	410.7	103.0	.6052	1.652	823.3	1207.3	279.7
270	412.3	101.3	.6155	1.624	822.1	1207.8	284.7
275	413.9	99.7	.6258	1.597	820.9	1208.3	289.7
280	415.5	98.2	.6361	1.572	819.7	1208.8	294.7
285	417.0	96.7	.6462	1.548	818.6	1209.2	299.7
290	418.5	95.2	.6563	1.524	817.5	1209.7	304.7
295	420.0	93.7	.6664	1.501	816.4	1210.2	309.7
300	421.5	92.3	.6766	1.478	815.3	1210.6	314.7
305	423.0	90.9	.6868	1.456	814.2	1211.0	319.7
310	424.4	89.6	.6968	1.435	813.1	1211.5	324.7
315	425.8	88.3	.7068	1.415	812.1	1211.9	329.7
320	427.2	87.0	.7168	1.395	811.1	1212.3	334.7
325	428.6	85.8	.7268	1.376	810.1	1212.7	339.7
350	435.4	80.3	.7770	1.287	805.0	1214.8	364.7
400	447.9	71.2	.8764	1.141	795.7	1218.6	414.7
450	459.3	63.9	.9756	1.025	787.2	1222.1	464.7
500	469.9	58.1	1.0741	.931	779.2	1225.3	514.7

一平方吋の壓力 (汽壓計にて) 封度	温 度(華氏)	蒸 氣	の重量 蒸氣一立方呎 封度	の容積 蒸氣一封度 立方呎	の潛熱 蒸氣一封度 英熱	の全熱 蒸氣一封度 華氏	絶對 壓力 (一平方吋) 封度
172	375.8	150.7	.4140	2.415	848.8	1196.6	186.7
173	376.2	149.9	.4161	2.403	848.5	1196.7	187.7
174	376.7	149.2	.4182	2.391	848.2	1196.8	188.7
175	377.1	148.4	.4203	2.379	847.9	1197.0	189.7
176	377.5	147.7	.4223	2.368	847.6	1197.1	190.7
177	378.0	147.0	.4244	2.356	847.2	1197.2	191.7
178	378.4	146.3	.4265	2.344	846.9	1197.4	192.7
179	378.8	145.5	.4286	2.338	846.7	1197.5	193.7
180	379.3	144.8	.4307	2.322	846.3	1197.6	194.7
181	379.7	144.1	.4327	2.311	846.0	1197.8	195.7
182	380.1	143.5	.4348	2.300	845.7	1197.9	196.7
183	380.5	142.8	.4369	2.289	845.4	1198.0	197.7
184	381.0	142.1	.4390	2.278	845.0	1198.2	198.7
185	381.4	141.4	.4410	2.267	844.8	1198.3	199.7
186	381.8	140.8	.4431	2.257	844.5	1198.4	200.7
187	382.2	140.1	.4452	2.246	844.2	1198.5	201.7
188	382.6	139.5	.4473	2.236	843.9	1198.6	202.7
189	383.0	138.8	.4493	2.225	843.6	1198.8	203.7
190	383.5	138.2	.4514	2.215	843.2	1198.9	204.7
191	383.9	137.5	.4535	2.205	842.9	1199.0	205.7
192	384.3	136.9	.4556	2.195	842.6	1199.2	206.7
193	384.7	136.3	.4576	2.185	842.3	1199.3	207.7
194	385.1	135.7	.4597	2.175	842.0	1199.4	208.7
195	385.5	135.1	.4618	2.165	841.8	1199.5	209.7
196	385.9	134.5	.4639	2.156	841.5	1199.6	210.7
197	386.3	133.9	.4659	2.146	841.2	1199.8	211.7
198	386.7	133.3	.4680	2.137	840.9	1199.9	212.7
199	387.1	132.7	.4701	2.127	840.6	1200.0	213.7
200	387.5	132.1	.4721	2.118	840.3	1200.1	214.7



大正十三年三月二十日印刷  
大正十三年三月二十五日發行

(定價金參圓五拾錢)  
送料拾八錢

校閱者

島谷敏郎

著者

井上俊治

發行者

神戶市元町通三丁目  
賀集喜一郎

印刷者

神戶市三宮町一丁目一六九  
峯房章彌

印刷所

神戶市三宮町一丁目一六九  
合資會社 太陽堂印刷所

發行所

神戶市元町通三丁目  
賀集海文堂書店

電話三宮二〇二三番  
攝替穴阪五〇四八番



1060.

160.

260

300

850

850

750

6

1060



107  
165

107. 8



終