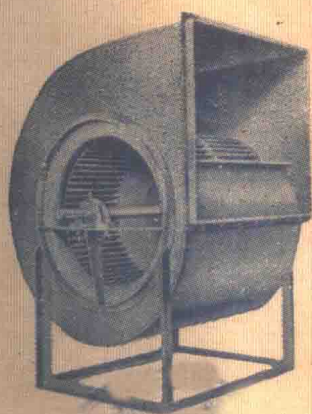


離心式通風機 及 鼓風機之設計

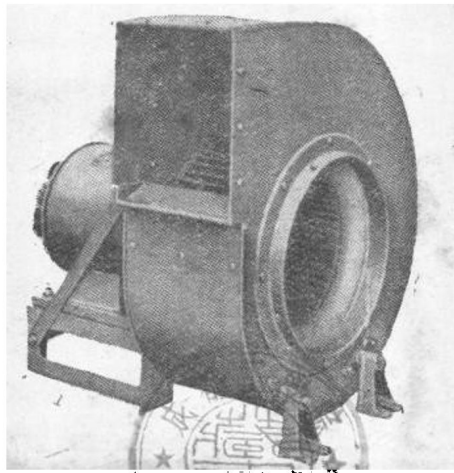
薛宗柏 編著



大東書局出版

離心式通風機 及 鼓風機之設計

薛宗柏 編著



大東書局出版

離心式通風機及鼓風機之設計內容提要

本書可作專科學校教材及機械工程技術人員之設計參考。第一章敘述氣體熱力學之基本部份，第二章敘述氣體在管內及各種接頭凡爾中之阻力損失，第三章詳述各種通風機之型類、構造及其設計，第四章詳述高壓通風機及鼓風機之構造及其設計。書末附錄中分別載入各種通風機之實例製造尺寸以供參考。

書號:5111

離心式通風機及鼓風機之設計

編 著 者 薛 宗 柏

出 版 者 大 東 書 局
 上海福州路 310 號

印 刷 者 導 文 印 刷 所
 上海威海衛路 357 弄

25 開 95 印刷頁 130,000 字 定價 15,000 元

一九五三年十一月初版

一九五四年三月再版(重一)

(3001— 6000)

上海市書刊出版業營業許可證出 043 號

上海市書刊發行業營業許可證發 061 號

序 言

通風機及鼓風機在工業上之應用，甚為廣泛。例如鍊鐵爐、鑄鐵爐以及馬力較大之鍋爐等所需風量，均由通風機或鼓風機產生之。又如室內及工礦船舶等之通風採暖、調節室溫裝置、乾燥木材以及化工廠中吸去有礙健康之氣體等，亦均應用吸氣式或壓氣式通風機。際茲祖國偉大五年建設計劃之初，對於通風機、鼓風機之作用原理及設計計算之知識，已日見需要；惟國內坊間討論有關通風機及鼓風機之書籍極少，尤其對於設計方面之資料，更乏專書討論。作者有鑒於此，爰將以往所搜集之有關資料編成此書，旨在供給參加工業建設的同志們參考。

本書討論範圍限於離心式通風機及鼓風機之原理、計算及設計，並約略述及螺旋槳式通風機之計算方法，至於通風管路等之設計等則並不討論。

本書所用單位，均為公制，編寫順序及應用符號，大致與作者所編“泵浦”一書中之離心泵浦部份相似，可供互相參閱。

本書參考以下各書寫成：

1. Die Ventilatoren, von Dr. E. Wiesmann;
2. 送風機工學，後藤一雄著；
3. Hütte II;
4. Centrifugal Pumps & Blowers, By Church;
5. Die Kreiselpumpen für Flüssigkeits & Gase, von Dr. C. Pfleiderer;
6. Heating, Ventilating, Air Conditioning Guide 1950;

7. Die Grundzüge der Technischen Wärmelehre, von Gustav Puschmann.

作者經驗學識淺陋，本書於工餘寫成，諒遺漏錯誤，在所不免，讀者諸君，如能惠予指正或提供意見，實不勝感盼之至。

薛宗柏識於滬上 一九五三年九月

目 錄

第一章 氣體熱力學概論	1
(1.1) 壓力、溫度、容積、比容、比重及熱量單位之定義	1
(1.2) 氣體之基本定律	3
1. 波衣耳氏定律 2. 格路薩克定律 3. 波衣耳及格路薩克合律	
4. 氣體之一般狀態方程式 5. 道爾頓氏定律 6. 阿服加特路定律	
(1.3) 混合氣體之氣體常數	8
(1.4) 熱和功的互換及氣體之比熱	9
(1.5) 氣體之熱量公式	12
(1.6) 氣體之熵	13
(1.7) 氣體之狀態變化	17
1. 等容狀態變化 2. 等壓狀態變化 3. 恆溫狀態變化 4. 絕熱狀態變化 5. 多熱狀態變化	
第二章 空氣之流動阻力	24
(2.1) 空氣在管內流動時之阻力損失	24
1. 管壁摩擦阻力 2. 空氣在管中流動時具有速度,其相當之阻力高度 3. 管子斷面積突然變更時之阻力損失 4. 管子斷面積逐漸擴大時之空氣阻力損失 5. 空氣進入及離開管子時之阻力損失 6. 空氣流經各種接頭凡爾時之阻力損失	
第三章 通風機之原理、計算及設計	35
(3.1) 通風機之沿革	35
(3.2) 通風機之分類及其作用情形	36
(3.3) 空氣在通風機翼輪內之運動	39
(3.4) 通風機基本公式及其理論上之輸氣高度	41
(3.5) 通風機翼瓣形狀之討論	45
(3.6) 通風設備中所需之壓力高度	50
1. 通風機之前後不裝吸氣管及壓氣管者 2. 吸氣式通風機 3. 壓氣式通風機 4. 具有吸氣管及壓氣管之通風機	
(3.7) 通風機之實際輸氣高度	56

(3·8) 通風機之功率及效率	58
(3·9) 通風機計算及設計	60
1. 翼輪直徑比 2. 速度 3. β_1 及 β_2 4. 翼瓣數 5. 翼輪寬度	
(3·10) 螺線形通風機室	71
(3·11) 其他	76
(3·12) 螺旋槳式通風機	77
(3·13) 通風機之構造	86
(3·14) 通風機之按裝	94
(3·15) 通風機之示性曲線	98
第四章 高壓通風機及鼓風機之計算	98
(4·1) 單級及多級高壓通風機之計算	95
a) 根據溫焓曲線圖形計算高壓通風機的方法 b) 不用溫焓曲線 圖表之高壓通風機計算法 c) 多級鼓風機	
(4·2) 翼輪圓板摩擦阻力	110
(4·3) 吸取其他氣體時通風機及鼓風機之計算	113
(4·4) 單級及多級鼓風機之構造	121
附 錄	129

一、本書所用符號及單位說明

二、(甲) Trane 廠單面及雙面進風離心式螺線形通風機主要尺寸表

二、(乙) Trane 廠翼瓣向前彎曲之單面進風離心式通風機主要性能表

二、(丙) Trane 廠翼瓣向前彎曲之雙面進風雙寬度翼輪離心式通風機主要性能表

二、(丁) Trane 廠翼瓣向後彎曲之單面進風離心式通風機主要性能表

二、(戊) Trane 廠翼瓣向後彎曲之雙面進風雙寬度翼輪離心式通風機主要性能表

三、Hering 廠螺旋槳式通風機

四、Buffalo 廠三翼及四翼皮帶輪傳動之螺旋槳式通風機

五、Hering 廠馬達直接傳動之單級高壓鼓風機

第一章 氣體熱力學概論

(1·1) 壓力、溫度、容積、比容、比重及熱量單位之定義

1. 壓力 單位面積上所受氣體或液體之作用力，簡稱壓力，在工業上，相當於每平方公分受力一公斤的壓力，即 1 kg/cm^2 稱爲一工業大氣壓力，以 at 表之。

$$\text{因} \quad 1 \text{ m}^2 = 10,000 \text{ cm}^2$$

$$\text{故} \quad 1 \text{ at} = 1 \text{ kg/cm}^2 = 10,000 \text{ kg/m}^2$$

壓力之值，亦可以水柱或水銀柱高度爲單位，設 γ 爲比重以 kg/m^3 計， H 爲液柱高度以 m 計，則每一 m^2 液柱底面積上所受之壓力爲 $p = \gamma \cdot H$ 。

由物理學知水之比重在 4°C 時爲 $\gamma = 1,000 \text{ kg/m}^3$

水銀之比重在 0°C 時爲 $\gamma = 13,596 \text{ kg/m}^3$

如水柱高度 $H = 10\text{m}$ ，則 $\gamma \cdot H = 1,000 \cdot 10 = 10,000 \text{ kg/m}^2$

故一工業大氣壓力亦可以 10m 之水柱表之，即：

$$1 \text{ at} = 10,000 \text{ kg/m}^2 = \frac{10,000}{1,000} = 10\text{m 水柱 } (4^\circ\text{C})$$

又 $1 \text{ kg/m}^2 = 1 \text{ mm 水柱 } (4^\circ\text{C})$

$$\text{或} \quad 1 \text{ at} = 10,000 \text{ kg/m}^2 = \frac{10,000}{13,596} = 0.7355\text{m 水銀柱 } (0^\circ\text{C})$$

$$= 735.5 \text{ mm 水銀柱}$$

在 0°C 海平面上，平均大氣壓力爲 760 mm 水銀柱，稱爲一物理的大氣壓力以 atm 表之。

$$1 \text{ atm} = 760 \text{ mm 水銀柱} = 10,000 \cdot \frac{760}{735.5}$$

$$= 10,332 \text{ kg/m}^2 = 1.0332 \text{ kg/cm}^2$$

通風機中之氣體壓力，一般較小，故壓力單位，每以 mm 水柱表之。

較大氣壓力為高之壓力用壓力表測量，表上所示為貯器內超出大氣壓力之壓力值，稱為**超壓力**（或表壓力），又較大氣壓力為低之壓力，用真空表測量，表上所示為大氣壓力與貯器內氣體壓力之差值，稱為**真空壓力**，氣體在貯缸內實際所具之壓力值（kg/cm²）稱為**絕對壓力**，以 ata 表之。超壓力，真空壓力與絕對壓力之關係如下：

$$\text{超壓力加大氣壓力} = \text{絕對壓力}$$

$$\text{大氣壓力減真空壓力} = \text{絕對壓力}$$

2. **溫度** 氣體之溫度，以攝氏溫度計之度數 $t^{\circ}\text{C}$ 表之，但在氣體熱力學之各種計算中，則以絕對溫度 $T^{\circ}\text{K}$ (Kelvin) 表之，其關係如下：

$$T(^{\circ}\text{K}) = t(^{\circ}\text{C}) + 273 \quad (1)$$

3. **體積、重量及比重** 氣體之體積以 V (m³) 表之，氣體之重量以 G (kg) 表之，又每 1 kg 氣體所具之體積，稱為氣體之比容，以 v 表之，每一 m³ 氣體所具之重量，稱為氣體之比重，以 γ 表之，故：

$$v = \frac{V}{G} \text{ (m}^3\text{/kg)} \quad (2)$$

$$\gamma = \frac{G}{V} \text{ (kg/m}^3\text{)} \quad (3)$$

$$V = G \cdot v \text{ (m}^3\text{)}$$

$$G = V \cdot \gamma \text{ (kg)}$$

$$v = \frac{1}{\gamma} \text{ (m}^3\text{/kg)} \quad (4)$$

$$\gamma = \frac{1}{v} \text{ (kg/m}^3\text{)} \quad (5)$$

氣體在 0°C 及 760mm 水銀柱壓力下之狀態，稱為氣體之標準狀態。

4. 熱量單位 在物理學上，將一克水自攝氏表 14.5° 加熱至 15.5° 時所需之熱量，稱為 1 cal (卡路里或簡稱卡)。在工業上之熱量單位為上述卡之千倍，即將 1 公斤水自攝氏表 14.5° 加熱至 15.5° 時所需之熱量，稱為一仟卡(kcal)或大卡路里，亦可稱為一熱量單位(W.E.)。

(1.2) 氣體之基本定律

1. 波衣耳氏定律 有一定重量之某種氣體，在等溫度下，其體積與其絕對壓力成反比，其比重，與絕對壓力成正比。

設 V_1 表氣體在絕對壓力 p_1 時之體積 (m^3)

V_2 表氣體在絕對壓力 p_2 時之體積 (m^3)

v_1 及 v_2 表每一公斤氣體在 p_1 及 p_2 時之體積即比容 (m^3/kg)

G 表氣體之重量 (kg)

則波氏定律可用下式表之：

$$\frac{V_1}{V_2} = \frac{G \cdot v_1}{G \cdot v_2} = \frac{v_1}{v_2} = \frac{p_2}{p_1}$$

或 $p_1 V_1 = p_2 V_2, \quad p_1 v_1 = p_2 v_2 = \text{常數} \quad (6)$

又 $v_1 = \frac{1}{\gamma_1}, \quad v_2 = \frac{1}{\gamma_2}$

$\therefore \frac{p_2}{p_1} = \frac{\gamma_2}{\gamma_1} \quad (7)$

在氣體之狀態變化中，如溫度之變更極小而可略去者，則上述波衣耳氏定律甚為適用。

例題 1 在攝氏表零度及 760 mm 水銀柱的壓力下，每一立方公尺空氣之重量為 1.293 公斤，即 $\gamma_1 = 1.293 \text{ kg/m}^3$ ，試求空氣在攝氏表零度及 720 mm 水銀柱高度的壓力下之比重。

(解) 按公式(7) $\gamma_2 = \gamma_1 \frac{P_2}{P_1} = 1.293 \cdot \frac{720}{760} = 1.227 \text{ kg/m}^3$

2. 格路薩克定律 有一定重量之某種氣體,在等壓力下,其體積與其絕對溫度成正比。

$$\text{即} \quad \frac{V_1}{V_2} = \frac{G \cdot v_1}{G \cdot v_2} = \frac{v_1}{v_2} = \frac{T_1}{T_2} \quad (8)$$

$$\text{或} \quad v_2 = v_1 \frac{273 + t_2}{273 + t_1} \quad (8a)$$

3. 波衣耳及格路薩克合律 一定重量之氣體,在溫度 $t_1^\circ\text{C}$ 及壓力 p_1 (kg/m^2) 時之容積為 V_1 (m^3),如溫度不變,則在壓力 p_2 (kg/m^2) 時之容積,按波氏定律應為:

$$V_2' = V_1 \cdot \frac{p_1}{p_2} \quad (\text{m}^3)$$

令上式中 V_2' 氣體之壓力 p_2 不變,而溫度則自 $t_1^\circ\text{C}$ 變為 $t_2^\circ\text{C}$,則其容積,按格路薩克氏定律應為:

$$V_2 = V_2' \cdot \frac{T_2}{T_1} \quad (\text{m}^3)$$

將 V_2' 之值代入,則得:

$$V_2 = V_1 \cdot \frac{p_1}{p_2} \cdot \frac{T_2}{T_1} \quad (\text{m}^3) \quad (9)$$

$$\text{或} \quad \frac{p_1 V_1}{T_1} = \frac{p_2 V_2}{T_2} \quad (9a)$$

例題2 在 0°C 及 760 mm 水銀柱的壓力下,空氣之比重為 1.293 kg/m^3 。問在 20°C 及 680 mm 水銀柱的壓力下其比重為若干?

(解) 按第(9)式,如氣體之重量為 1 kg,則:

$$v_2 = v_1 \cdot \frac{p_1 T_2}{p_2 T_1}$$

$$\text{因} \quad \gamma_2 = \frac{1}{v_2}, \quad \gamma_1 = \frac{1}{v_1}, \quad \gamma_2 = \gamma_1 \cdot \frac{p_2}{p_1} \cdot \frac{T_1}{T_2}$$

$$\therefore \quad \gamma_2 = 1.293 \cdot \frac{680}{760} \cdot \frac{273}{293} = 1.08 \text{ kg/m}^3$$

4. 氣體之一般狀態方程式 每 1 公斤氣體按第(9)式爲：

$$\frac{p_1 v_1}{T_1} = \frac{p_2 v_2}{T_2} = \text{常數}$$

因上式中 p_1, v_1, T_1 及 p_2, v_2, T_2 均爲任意情況下之氣體狀態，故在一般氣體狀態方程式中，亦可以 p, v, T 表之，令 R 表上式中之常數，則：

$$R = \frac{p \cdot v}{T} \quad (\text{mkg/kg}^\circ) \quad (10)$$

或
$$R = \frac{p}{\gamma \cdot T} \quad (10a)$$

按第(10)式每 1 kg 氣體之一般狀態方程式爲：

$$p \cdot v = R \cdot T \quad (10b)$$

又因 $v = \frac{V}{G}$ ，故 $R = \frac{p \cdot V}{T G} \quad (\text{mkg/kg}^\circ) \quad (11)$

或 G (kg) 重氣體之一般狀態方程式爲：

$$p \cdot V = G \cdot R \cdot T \quad (11a)$$

以上各式中之 R 稱爲氣體常數，同一氣體在各種不同狀態時，其氣體常數恆爲一定值。各種不同氣體，各有其各別的氣體常數。如某氣體在某一狀態時之溫度，壓力及比容或比重爲已知，即可按第(10)式求出其氣體常數。由第(10a)式知，氣體之比重越小，則 R 之值越大，反之則小。乾燥空氣之氣體常數爲 29.27，中等濕度空氣之氣體常數爲 29.4，由此可見，濕空氣較乾空氣爲輕也。

如將 1 kg 氣體在等壓下加熱，氣體因受熱膨脹而作功 L ，設氣體在開始狀態時之比容爲 v_1 ，加熱後之比容爲 v_2 ，則按氣體一般狀態方程式爲：

$$pv = RT$$

故

$$L = p(v_2 - v_1) = R(T_2 - T_1)$$

令上式中之溫度差 $T_2 - T_1 = 1$ ，則上式中：

$$L = R \quad (12)$$

故氣體常數 R 亦可解釋為每一公斤氣體在等壓力下加熱 1°C 時所作之功。

幾種重要氣體之氣體常數 R 如下：

$$\text{乾燥空氣} \quad R = 29.27$$

$$\text{氧氣} \quad R = 26.5$$

$$\text{氮氣} \quad R = 30.13$$

$$\text{氫氣} \quad R = 420.9$$

例題 3 已知空氣在 0°C 及 760 mm 水銀柱高度時之比重為 $\gamma = 1.293$ ，試求空氣之氣體常數。

$$[\text{解}] \quad R = \frac{pv}{T} = \frac{p}{\gamma \cdot T} = \frac{10,332}{1.293 \times 273} = 29.27 \text{ mkg/kg}^\circ$$

5. 道爾頓氏定律 在混合氣體內，各組成氣體，均佔有整個體積，一若其他組成氣體不存在者然，又混合氣體所具壓力 p 為各組成氣體所具壓力 p_1, p_2, p_3 之總和。

$$\text{故} \quad V = V_1 = V_2 = V_3 = \dots \quad (13)$$

$$p = p_1 + p_2 + p_3 + \dots \quad (14)$$

6. 阿服加特路氏定律 在等壓力及等溫度下，各種完全氣體之比重與其分子量成正比，亦即在等溫度及等壓力下，在相等容積內，各種氣體之分子數為相等。

設 m_1, m_2, m_3, \dots 為各種完全氣體之分子量以公斤計； v_1, v_2, v_3, \dots 為各相應氣體之比容，則：

$$\frac{v_1}{v_2} = \frac{\gamma_2}{\gamma_1} = \frac{m_2}{m_1} \quad (15)$$

$$\text{或} \quad m_1 v_1 = m_2 v_2 = V_m \quad (15a)$$

上式中 V_m 為各相應氣體在 m 公斤時之容積，稱為氣體之分子量

容積，在等壓力及等溫度下，各種氣體之分子量容積，均為相等。

例如在 0°C 及 760 mm 水銀柱的壓力下，氧氣之比重為 $\gamma_{(\text{O}_2)} = 1.429234 \text{ kg/m}^3$ ，則其比容為：

$$v = \frac{1}{1.429234} \text{ m}^3/\text{kg}$$

氧氣之分子量為 32，故在 0°C 及 760 mm 水銀柱下 32 kg 氣體所具之容積為：

$$\frac{32}{1.429234} = 22.4 \text{ m}^3$$

同理任何氣體在 0°C 及 760 mm 水銀柱的壓力下， m 公斤氣體所具之容積均為 22.4 m^3 ，故：

$$\frac{m}{\gamma} = 22.4$$

$$\text{或} \quad \gamma = \frac{m}{22.4} \quad (16)$$

由氣體之一般狀態方程式知：

$$pV = GRT$$

如上式中 $G = m$ 公斤，則在 0°C 即 $T = 273^{\circ}\text{K}$ ，760 mm 水銀柱壓力下， $V = V_m = 22.4$ 。

$$\text{故} \quad 10333 \cdot 22.4 = mR \cdot 273$$

$$\therefore \quad mR = 848$$

$$\text{或} \quad R = \frac{848}{m} \quad (17)$$

例題 4 已知氧氣之分子量 $m = 32$ 問氧氣之氣體常數為若干？

$$\text{〔解〕} \quad R_{(\text{O}_2)} = \frac{848}{32} = 26.52$$

同理可求得其他各種氣體之氣體常數如下：

一氧化炭	$m=28$	$E = \frac{848}{28} = 30.28$	$\gamma = \frac{28}{22.4} = 1.25$
二氧化碳	$m=44$	$E = \frac{848}{44} = 19.25$	$\gamma = \frac{44}{22.4} = 1.97$
二氧化硫	$m=64$	$E = \frac{848}{64} = 13.25$	$\gamma = \frac{64}{22.4} = 2.86$
氫氣	$m=2.016$	$E = \frac{848}{2.016} = 420.9$	$\gamma = \frac{2.016}{22.4} = 0.09$
氮氣	$m=28.08$	$E = \frac{848}{28.08} = 30.13$	$\gamma = \frac{28.08}{22.4} = 1.26$
水蒸氣	$m=18.016$	$E = \frac{848}{18.016} = 47.1$	$\gamma = \frac{18}{22.4} = 0.805$

(1.3) 混合氣體之氣體常數

由前述道爾頓氏定律知，混合氣體之總壓力為其各個組成氣體分壓力之和，又各氣體佔有整個體積，一若其他氣體並不存在者然。

設混合氣體中各個氣體之重量為 G_1, G_2, G_3, \dots

則
$$p_1V = G_1R_1T, \quad p_2V = G_2R_2T;$$

$$p_3V = G_3R_3T \dots \dots \dots$$

又
$$p = p_1 + p_2 + p_3 \dots \dots \dots$$

故
$$pV = T(G_1R_1 + G_2R_2 + G_3R_3 \dots \dots)$$

設混合氣體之氣體常數為 R_m ，則：

$$pV = (G_1 + G_2 + G_3 + \dots \dots) R_m \cdot T$$

由以上二式可得：
$$R_m = \frac{G_1R_1 + G_2R_2 + G_3R_3 \dots \dots}{G_1 + G_2 + G_3 \dots \dots}$$

$$= \frac{G_1R_1 + G_2R_2 + G_3R_3}{G} \quad (18)$$

如令 $\frac{G_1}{G} = g_1, \quad \frac{G_2}{G} = g_2, \quad \frac{G_3}{G} = g_3 \dots \dots$ 表各組成氣體在整個氣

體內之重量百分比，則上式亦可寫為

$$R_m = g_1 R_1 + g_2 R_2 + g_3 R_3 + \dots \quad (19)$$

又各組成氣體之分壓力，可按狀態方程式得：

$$p_1 = \frac{G_1 R_1 T}{V}, \quad p_2 = \frac{G_2 R_2 T}{V} \dots$$

總壓力為
$$p = \frac{G R_m T}{V}$$

故
$$\frac{p_1}{p} = \frac{G_1 R_1}{G R_m} = g_1 \frac{R_1}{R_m}, \quad \frac{p_2}{p} = \frac{G_2 R_2}{G R_m} = g_2 \frac{R_2}{R_m}$$

$$p_1 = g_1 \frac{R_1}{R_m} p, \quad p_2 = g_2 \frac{R_2}{R_m} p \quad (20)$$

例題 5 已知空氣之重量百分比為 23% 氧氣及 76.4% 氮氣，如空氣之總壓力為 760 mm 水銀柱，求 (1) 空氣之氣體常數 (2) 氧氣及氮氣之分壓力。

〔解〕 氧氣之氣體常數 $R(O) = 25.62$ ，氧氣之重量百分比 $g(O) = 0.236$

氮氣之氣體常數 $R(N) = 30.13$ ，氮氣之重量百分比 $g(N) = 0.764$

空氣之總重量 $G = 1.000$

按第(19)式： $R_m = g(O)R(O) + g(N)R(N) = 0.236 \times 25.62 + 0.764 \times 30.13 = 29.27$

又按第(20)式： $p(O) = g(O) \frac{R(O)}{R_m} p = 0.236 \times \frac{25.62}{29.27} \cdot 760 = 161.8 \text{ mm 水銀柱}$

$$p(N) = g(N) \frac{R(N)}{R_m} \cdot p = 0.764 \times \frac{30.13}{29.27} \cdot 760 = 598.2 \text{ mm 水銀柱}$$

(1.4) 熱和功的互換及氣體之比熱

1. 熱力學第一定律 在任何情況下，消耗一定的熱量，可以產生相當數量的功；反之，消耗一定的功，亦可以產生相當數量的熱量。功與熱是可以互相變換的，由實驗知每一熱量單位 (1 kcal) = 427 mkg，其倒數 $\frac{1}{427} = A$ 稱為熱功當量。

2. 比熱 加熱於 1 kg 重之某一物質，使其溫度在攝氏表上增高 1° 所需之熱量 (即仟卡數)，稱為該物質之比熱，以 C (kcal/kg $^\circ$) 表之。

各種物質之比熱值，各不相同。固體及液體之比熱值隨溫度而異，與壓力無關，惟各種溫度下之比熱相差極少，故一般可視作一不變的數

值，水之比熱 $C = 1 \text{ kcal/kg}^\circ$ 。

氣體之比熱值，不僅與溫度有關，且與壓力有着密切的關係，故一般將氣體之比熱分別為等容比熱及等壓比熱。前者指一公斤氣體在一定容積內加熱時，其溫度在攝氏表上增加一度時所需之仟卡數，以 C_v 表之。此項熱量，係用於增加氣體之內能者，換言之，即增強氣體內部分子之動能，因而使氣體之溫度增高也。等壓比熱係一公斤氣體在一定的壓力下加熱，其溫度增加 1°C 時所需之仟卡數，以 C_p 表之。此時所消耗之熱量，不僅用以增加內能，且因氣體膨脹而對外作功，故 C_p 之值必較 C_v 為大。

由前第(12)式知，氣體在溫度增高 1° 時（即 $T_2 - T_1 = 1^\circ$ ）所作之功為：

$$L = p(v_2 - v_1) = R(T_2 - T_1) = R$$

按等壓及等容比熱之定義，則：

$$C_p - C_v = AR \quad (21)$$

$$\text{令} \quad \frac{C_p}{C_v} = k \quad (22)$$

k 值在二原子氣體（如 H_2, O_2, N_2 等）為 1.40，在乾燥而純潔之空氣亦為 1.40。

由第(21)及(22)式， $kC_v - C_v = AR$ ，故：

$$C_v = \frac{AR}{k-1} \quad (23)$$

$$\text{又} \quad C_p = \frac{k}{k-1} AR \quad (24)$$

各種氣體在某一溫度下之比熱值，可以下式表之。

$$C_v = a + bt \quad (\text{kcal/kg}^\circ) \quad (25)$$

$$C_p = a' + bt \quad (\text{kcal/kg}^\circ) \quad (26)$$