

電子計算機套用程式系列 (第一階段)

化學工程教學用程式

(第一冊)

主編者：教 育 部

編撰者：國立台灣工業技術學院

化 學 工 程 技 術 系

劉 清 田・王 逢 盛

5.9

56

正 中 書 局 印 行

電子計算機套用程式系列（第一階段）

化學工程教學用程式

第一冊

主編者：教 育 部
編撰者：國立臺灣工業技術學院
化學工程技術系
劉 清 田・王 逢 盛

日 期：中華民國七十一年十二月

正中書局印行

版權所有



翻印必究

中華民國七十五年三月臺初版

電子計算機套用程式系列(第一階段)

化學工程教學用程式

第一冊 基本定價 肆元捌角

(外埠酌加運費滙費)

主編者 教 育 部

編撰者 國立臺灣工業技術學院
化學工程技術系

劉清田 王逢盛

發行人 蔣 廉 需

發行印刷 正 中 書 局

新聞局出版事業登記證 局版臺業字第〇一九九號(8340)

分類號碼: 310.58 (1000) 詳

正 中 書 局

CHENG CHUNG BOOK COMPANY

地址: 中華民國臺灣臺北市衡陽路二十號

Address: 20 Heng Yang Road Taipei, Taiwan, Republic of China

經理室電話: 3821145 編審部電話: 3821147

業務部電話: 3821153 門市部電話: 3822214

郵政劃撥: 0009914—5

海外總經銷

OVERSEAS AGENCIES

香港總經銷: 集成圖書公司

總辦事處: 香港九龍油蔴地北海街七號

電話: 3—886172—4

日本總經銷: 海風書店 電話: 291—4345

地址: 東京都千代田區神田神保町一丁目五六番地

東海書店 電話: 791—6592

地址: 京都市左京區田中門前町九八番地

泰國總經銷: 集成圖書公司

地址: 泰國曼谷隆力路233號

美國總經銷: 華強圖書公司

Address: 135-18 Northern Blvd. Flushing, N.Y. 11354 U.S.A.

歐洲總經銷: 英華圖書公司

Address: 14 Gerrard Street London W.L. England

加拿大總經銷: 嘉華圖書公司

Address: 340 Spadina Avenue Toronto, Ontario CANADA M5T 2G2

序

近十年來，由於計算機工業突飛猛進，計算機的使用非常普通。亦即，計算機已成為各行各業不可缺少的工具；利用計算機從事工程理論分析，系統模擬、設計與控制等，已是每位工程人員所應具備的知識。面對這種快速的發展，如何利用計算機來輔助教學，乃為一項重要的課題，在這種情況下為使學生在計算機之應用方面有良好的基礎，教育部乃大力推展計算機在各種工程上應用之計劃，以積極的整理與發展計算機套用軟體程式之方式，來推動大專院校各學（科）系之計算機輔助教學。

本報告係屬於化學工程教學用程式之整理報告，其內容包括了五類主題：

- (一) 化工計算——編號 CH- 2101, 2102, 2103
- (二) 化工熱力學——編號 CH- 3201, 3202
- (三) 單元操作——編號 CH- 3301, 3302, 3303, 3304, 3305
- (四) 化工動力學——編號 CH- 4401, 4402, 4403, 4404
- (五) 程序控制——編號 CH- 4501, 4502

每一主題分別包含二至五個子題，都是一些相當基本且具有一般性之問題。每一子題分開寫為一章，每章之程式名稱之後均附有編號。例如：第一章實驗數據之處理（CH-2101）中，CH 為化學工程學科之代號，第一個數字 2 表示適用於大學程度二年級使用，第二個數字 1 表示此程式屬於第一類主題：化工計算，最後兩個數字 01 表示該主題適用於二年級課程之編號次序。

每一個程式之內容均包括下列七項：

- (一) 前言——簡述此程式之目的。
- (二) 理論分析——推導出此程式所根據之理論。

- (三) 程式設計——說明程式運算過程，並附上流程圖。
- (四) 數據輸入與輸出——列表說明輸入與輸出變數之定義。
- (五) 例題說明——舉一至三個例題，使讀者熟習利用程式來解答問題。
- (六) 參考文獻——列出此程式所根據之書籍或資料。
- (七) 附錄——附上程式之原始內容，以供讀者使用。

本報告乃先整理一部份熟習的程式，希望讀者能熟習這些程式，並能活用它們，舉一反三，進一步能自我訓練設計及寫計算機程式之能力，此乃編寫本報告之主要目的。

本報告在編寫過程中，承蒙本院曾憲政、莊敏哲等諸位教授提供不少資料及寶貴意見，以及黃明恩、李文益、葉正信、柳德明等同學的幫助，謹此致謝。又本計劃執行期間僅為半年，編寫甚為倉促，錯誤在所難免，至盼讀者不吝指正。

編 者： 劉 清 田
 王 逢 盛

國立臺灣工業技術學院化學工程技術系

中華民國七十一年十二月

目 次

壹、實驗數據之處理 (CH-2101)	1
貳、化學平衡 (CH-2102)	21
叁、泡點測定 (CH-2103)	43
肆、理想溶液之泡點與露點的計算 (CH-3201)	61
伍、非理想氣體的焓與熵的變化 (CH-3202)	81
陸、一般性之管路模擬 (CH-3301)	97
柒、平滑管中之壓差與熱傳係數計算 (CH-3302)	113
捌、最佳管徑絕緣厚度 (CH-3303)	131
玖、驟沸分離之計算 (CH-3304)	155
拾、連續多級二元蒸餾 (CH-3305)	169
拾壹、化學平衡與反應速率 (CH-4401)	201
拾貳、二連續反應之管式反應器設計 (CH-4402)	213
拾叁、固定床反應器設計 (CH-4403)	227
拾肆、空氣噴灑反應器設計 (CH-4404)	249
拾伍、根軌跡之計算與圖解 (CH-4501)	269
拾陸、頻率響應之數值計算 (CH-4502)	303

一、前言

在工程上，實驗數據之處理相當重要，通常須考慮到使用時之正確性與方便性。電子計算機之記憶，雖可用於儲存大量數據，但資料儲存得太多，則反而不容易找到要用的資料。因此，資料須先經過處理，使原始數據成為有用的資料。

二、理論分析

關係式、近似法及內差法：

資料的處理，通常包括下列三種情形：

- (1)關係式：找出能代表資料之關係式，以表 1—1 為例，即找出一個正確的公式， $C_p = f(P, T)$
- (2)近似法：如找不到關係式，則在表 1—1 之溫度、壓力範圍內，找一個近似函數來表示（直線或拋物線函數）。
- (3)內插法：如果只須要少數幾個狀態下之 C_p ，則不須要費事去求關係式或近似函數，可用較省事的方法，去求得非基點處之值，例如（190°K，15 atm）時之 C_p 值。

表 1-1. 空氣之比熱 C_p (J/mole-°K) P (atm)

T (°K)	1	10	20	30
180	29.52	31.24	33.51	36.14
200	29.38	30.59	32.10	33.73
220	29.26	30.14	31.23	32.38
240	29.16	29.88	30.72	31.60

圖形分析：

實驗所得的原始數據，如果先予以處理，然後再作圖，則可使原始的曲線關係成為較方便使用之直線關係。

以表 1-2(a)之數據為例，若直接作圖，則為一曲線，如圖 1-1 所示。若將表 1-2(a)中之 x ， y 值，計算 x/y ，列表於 1-2(b)。以 $Y = x/y$ 對 $X = x$ 作圖，則 Y 與 X 成一直線關係，如圖 1-2 所示。以方程式表示之，則為

$$Y = mx + b \quad (1-1)$$

即 $x/y = 0.667x + 0.333$

移項、整理之，得

$$y = \frac{3x}{1 + 2x} \quad (1-2)$$

表 1-2. (a)

y	x
0.339	0.146
0.477	0.233
0.694	0.430
0.934	0.825
1.111	1.430

表 1-2. (b)

$Y = x/y$	$X = x$
0.431	0.146
0.488	0.233
0.620	0.430
0.883	0.825
1.287	1.430

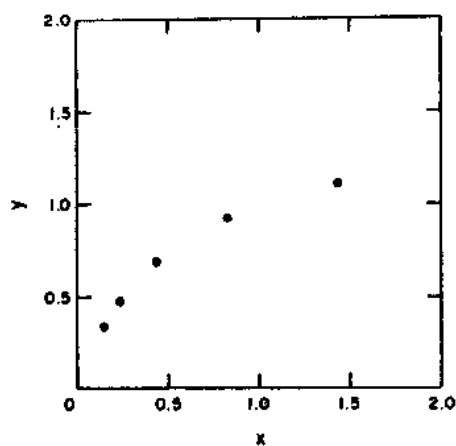


圖 1-1. 以 X,Y 作圖

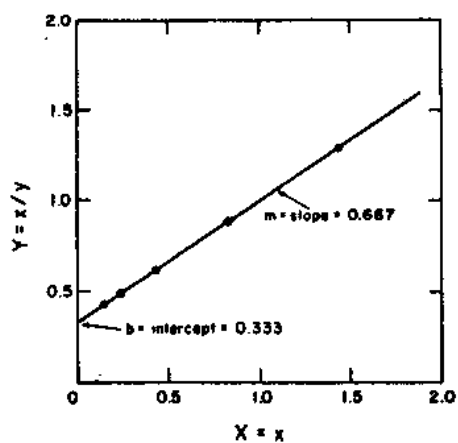


圖 1-2. 以 X,Y 作圖

由 (1-2) 式，很容易求得內插或外插之 (x, y) 值。例如：

$$\lim_{x \rightarrow \infty} y = 1.5$$

$$\lim_{x \rightarrow 0} \frac{dy}{dx} = 3.0$$

若由原始資料，表 1-2 (a) 或圖 1-1，則不易求得 $y =$

$f(x)$ 之形式，也無法得到準確的 $\lim_{x \rightarrow \infty} y$ 及 $\lim_{x \rightarrow 0} \frac{dy}{dx}$ 之值。

由以上之分析知，若有一個非線性函數 $y = f(x)$ ，如圖 1-1 或 (1-2) 式，我們可設法找到兩個新函數 F_1, F_2 ，使得

$$F_1(x, y) = m F_2(x) + b$$

上式中， m, b 皆為常數，分別表示斜率和截距，以 (1-2) 式為例，則

$$F_1(x, y) = Y = x / y$$

$$F_2(x) = X = x$$

$$m = 0.667, \quad b = 0.333$$

但是，如何找到 $F_1(x, y), F_2(x)$ 呢？主要關鍵在於由原始的圖 1-1，分析其特性，是屬於什麼類型。常見的工程圖形，大致可分為下述各類型：

(a) $y = x^n$

此類型有幾個特點，如圖 1-3 (a) 所示

(1) 一定通過 (1, 1) 這一點。

(2) $n = 1$ 時，為一直線。

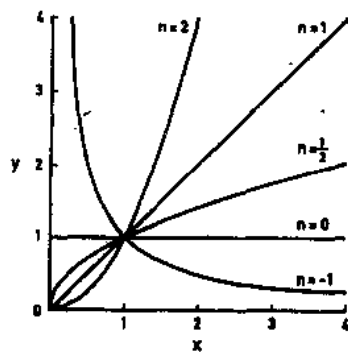


圖 1-3. (a) $y = x^n$

$n = -1$ 時，為雙曲線。

欲轉換成一線性關係式，可對原式左右同時取對數（常用或自然對數皆可），則得 $\ln y = n \ln x$

令 $Y = \ln y$ ， $X = \ln x$ ，則得 $Y = nX$

這是通過原點的直線，如圖 1-3 (b) 所示。

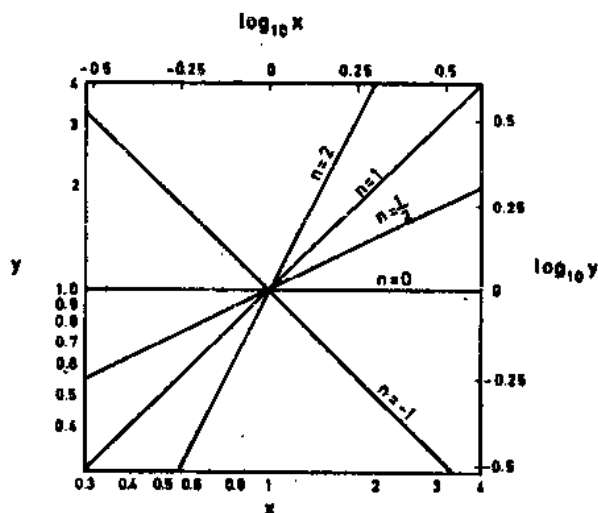


圖 1-3. (b) $y = x^n$

爲了方便起見，可將原始數據（ x, y ）直接在全對數座標上作圖，其斜率爲

$$n = \frac{\Delta(\ln y)}{\Delta(\ln x)}$$

$$y = e^{mx}$$

此類型之曲線，如圖 1-4 (a) 所示，其特點爲：

(1) 一定通過（0，1）這一點。

(2) $m < 0$ 時，當 x 增大， $y \rightarrow 0$ ； $m > 0$ 時，當 x 增大， $y \rightarrow \infty$ 。

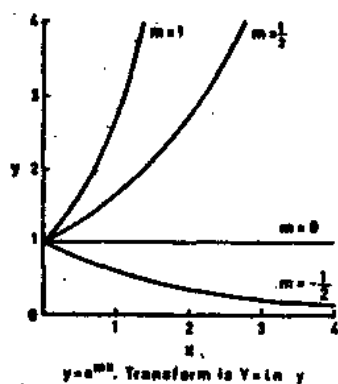


圖 1-4. (a) $y = e^{mx}$

欲轉換成一線性關係式，可令 $Y = \ln y$ ， $X = x$ ，則得 $Y = mX$ ，這也是通過原點的直線，如圖 1-4 (b) 所示。

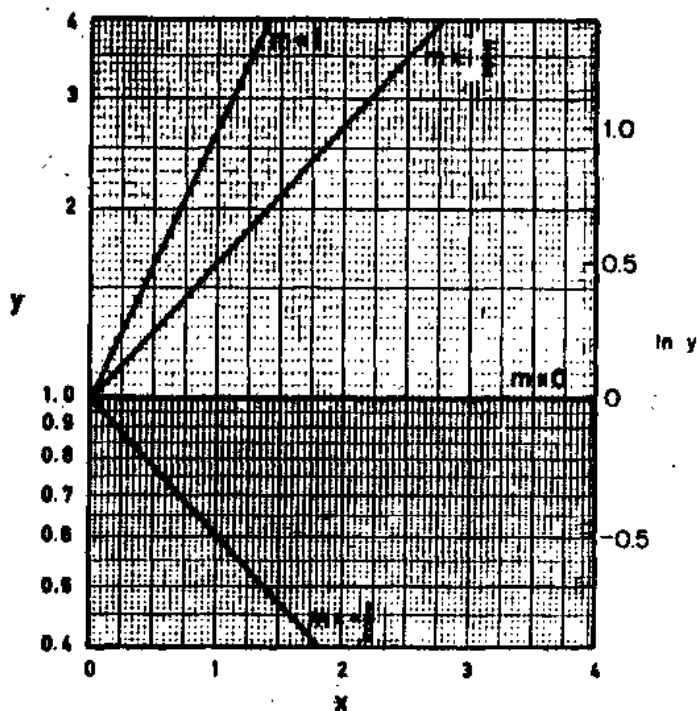


圖 1-4. (b) $y = e^{mx}$

也可將原始數據 (x, y) 直接在半對數座標上做圖，其斜率

$$m = \frac{\Delta (\ln y)}{\Delta x}$$

$$y = \frac{cx}{1 + cx}$$

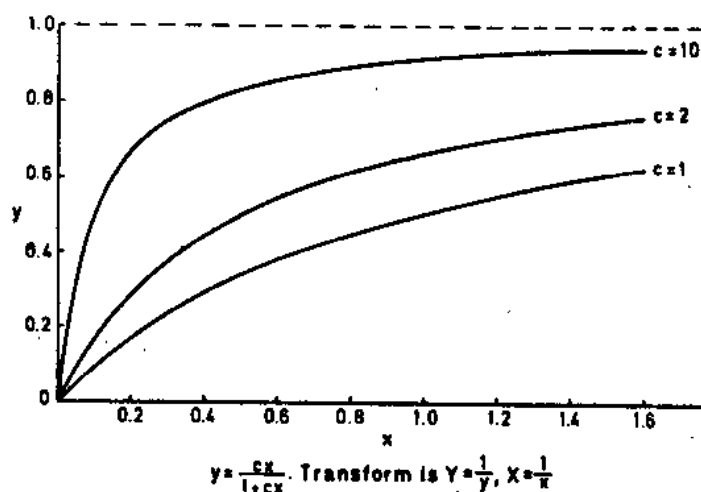


圖 1-5. (a) $y = cx / (1 + cx)$

此類型之曲線，如圖 1—5 (a) 所示，其特點為：

- (1) 一定通過 (0 , 0) 這一點。
- (2) 當 x 增大時， $y \rightarrow 1$ ， C 值越大， y 值越快趨近於 1，轉換成線性關係式之法，不只一個，例如：

① 令 $Y = \frac{1}{y}$ ， $X = \frac{1}{x}$ ，則 $Y = 1 + \frac{1}{c} X$

此直線如圖 1—5 (b) 所示。

② 令 $Y = \frac{x}{y}$ ， $X = x$ ，則 $Y = \frac{1}{c} + X$

此直線如圖 1—5 (c) 所示。斜率恒為 $m = 1$ ，截距則隨 c 值而變。

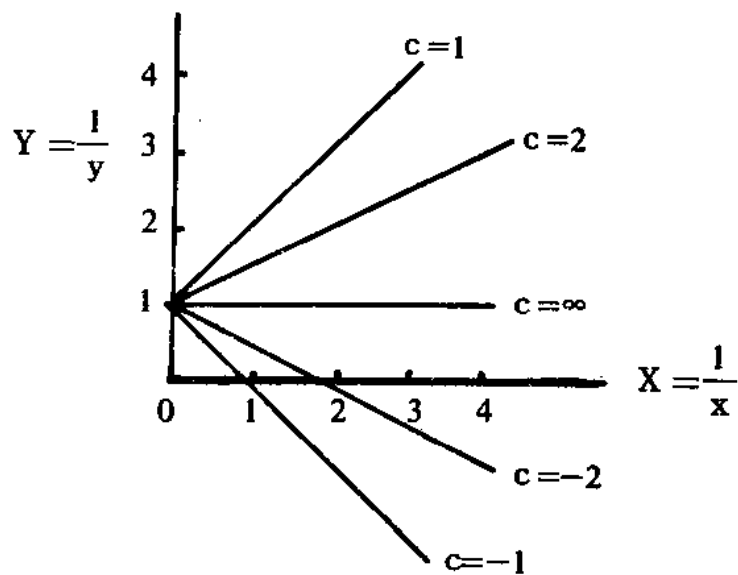


圖 1-5. (b) $y = \frac{cx}{1+cx}$

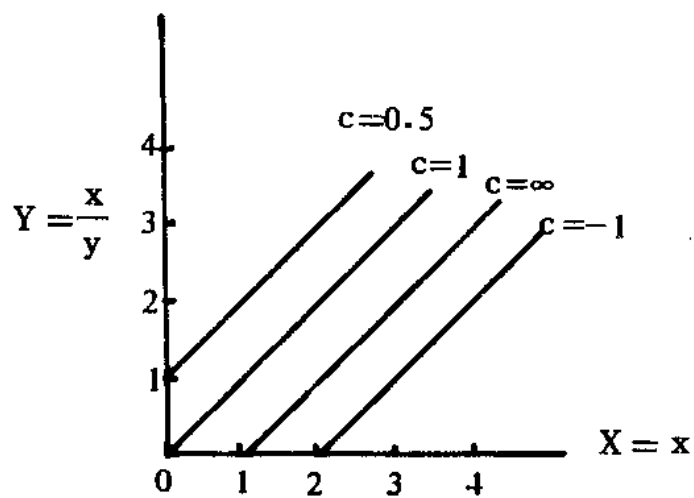


圖 1-5. (c) $y = \frac{cx}{1+cx}$

〔例 1—1〕：已知甲醇的蒸發熱，如表 1—3 所示。求其線性關係式。

表 1-3. 甲醇的蒸發熱

λ (cal/mole)	T (°K)
8,420	337.85
7,731	373.15
6,200	433.15
4,746	473.15
3,521	493.15
0	513.15

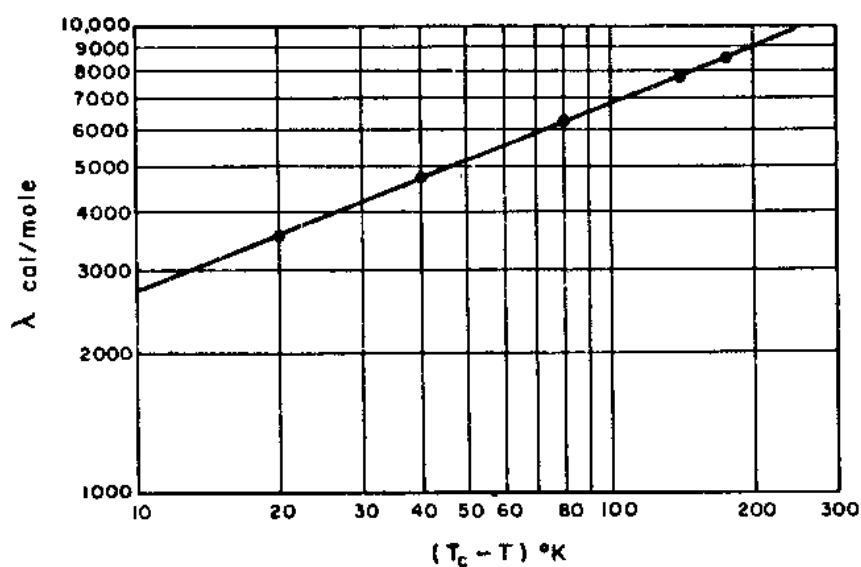


圖 1-6.

〔解〕將原始數據 (λ , T)

作圖，為一曲線，如圖

1-6 (a) 所示。此曲線與

前述各曲線之類型似乎

都不相符合。但是若以

$T = T_c = 513.15 \text{ K}$ (此

乃 $\lambda = 0$ 時之 T 值) 為

鏡面，將此曲線左右對

映，則得其鏡像。亦即

，以 λ 對 $T_c - T$ 作圖，

如圖 1-6 (b) 所示。此一

曲線形式，與 $y = x^n$ ，

$0 < n < 1$ 之形式相近

(圖 1-3 (a))。

因此，將 λ , (T_c

$- T$) 在全對數座標上

作圖，可得一直線如圖

1-6。其斜率為

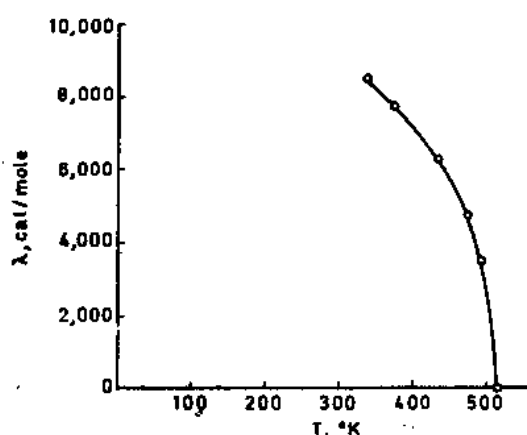


圖 1-6. (a)

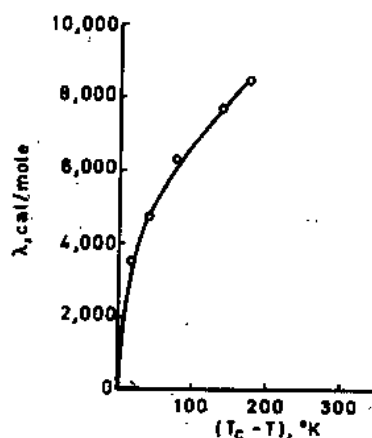


圖 1-6. (b)

$$m = \frac{\Delta \log \lambda}{\Delta \log (T_c - T)} = \frac{\log 9000 - \log 2750}{\log 200 - \log 10} = 0.396$$

於對數座標上，無法直接求得截距，先設其為 $b = \log C$ ，則：

$$\log \lambda = 0.396 \quad \log (T_c - T) + \log C$$

$$\therefore \lambda = C (T_c - T)^{0.396}$$

$$C = \lambda (T_c - T)^{-0.396} = (9000) (200)^{-0.396} = 1104$$

$$\therefore \lambda = (1104) (513.15 - T)^{0.396}$$

〔例 1—2〕已知苯之蒸汽於 563.15 K 時之莫耳體積如表 1—4 所示。

假設此蒸汽符合維里氣體狀態式 (Virial equation of state)：

$$\frac{pv}{RT} = 1 + \frac{B}{v} + \frac{C}{v^2} \quad (1-3)$$

求 B 與 C 值。

〔解〕將原始數據 (p, v) 作圖，得一曲線，如圖 1—7(a) 所示。欲將此曲線以直線表示之，可將維里氣體狀態式改寫成

$$v \left[\frac{pv}{RT} - 1 \right] = B + C \left[\frac{1}{v} \right]$$

$$\text{令 } Y = v \left[\frac{pv}{RT} - 1 \right], \quad X = \frac{1}{v}$$

則 $Y = B + CX$ 為一直線，由斜率及截距即可求得 C, B 值。

先計算 Y, X 值，列於表 1—4 (b) 中，再以 (X, Y) 作圖，如圖 1—7 (b) 所示。

於圖 1—7 (b) 中，虛線是利用最小平方方法所得通過所有 (X_i, Y_i) 各點的最佳直線。

$$\text{其斜率爲 } C = 3.525 \times 10^4$$

$$\text{截距爲 } B = -323$$

$$\text{驗證：當 } v = 591 \frac{\text{cm}^3}{\text{mole}} \text{ (即, } X = 1.692 \text{)}$$