

通論 化学工学

杉山幸男監修

長坂克己・黒田正和・架谷昌信 共編

81.17
265

通論 化学工学

杉山 幸男 監修

長坂克己・黒田正和・架谷昌信 共編

江苏工业学院图书馆

314230/15 藏书章

共立出版株式会社

通論 化学工学

定価 2,700 円

検 印 省 略

NDC 571 © 1977

昭和 52 年 6 月 1 日 初版 1 刷発行

監修者	杉	山	幸	男
編 者	長	坂	克	己
	黒	田	正	和
	架	谷	昌	信
発行者	南	條	正	男
	東京都文京区小日向 4 丁目 6 番 19 号			
印刷者	片	岡	義	郎
	東京都中央区新川 2 丁目 23 番 9 号			

東京都文京区小日向 4 丁目 6 番 19 号
発行所 電話 東京 947 局 2511 番 (代表)
郵便番号 112 / 振替東京 1-57035 番

共立出版株式会社

印刷・共立印刷 製本・金崎製本 Printed in Japan

3058-810160-1371

社団法人
自然科学書協会
会員



序

高度経済成長下において、化学工業の著しい発展は化学工学におうところがきわめて大きかった。すなわち、化学工業の大量生産方式は化学工業を装置産業へと進展させ、大量生産方式の装置の開発、プランニング、それらの合理的操作条件の確立などが、化学工学の学問体系によって成果をおさめたからである。しかしながら、このような大量生産は必然的に物質・エネルギー資源の多量消費につながり、それらの有限性が問題となり、さらに、環境資源の保全が叫ばれるにいたった。

化学工業はいまや、新しい情勢に対応して前進する必要がある。化学工業に寄与し、人類の幸福に貢献せんとする技術者、研究者は省資源、省エネルギー、環境保全の命題のもとで化学工学の従来の学問体系をもう一度しっかりと見直す必要がある。敢えて、通論化学工学を編さんした意図もここにある。

昭和52年4月

編著者を代表して
杉 山 幸 男

目 次

1 章 化学工学計算の基礎

1.1 単位と次元	1
基本単位と単位系／おもな量の単位／単位の換算／次元解析と無次元項	
1.2 物質収支とエネルギー収支	1
物質収支・エネルギー収支とその意義／物質収支の組立て方／エネルギー収支の組立て方	
1.3 図表と数式	20
各種グラフとデータの数式化／図式計算法	

2 章 移 動 現 象

2.1 流 動	25
流体の特性／流体の運動／流れの物質収支およびエネルギー収支	
2.2 熱 移 動	36
熱伝導／熱伝達／熱輻射	
2.3 物 質 移 動	50
拡散による物質移動／物質伝達	

3 章 流 体 輸 送

3.1 流体輸送の所要動力	60
輸送系のエネルギー収支／管内流動の圧力損失と摩擦損失／所要動力の算出／経済的な輸送管の管径	
3.2 流量測定	71
ベンチュリメーター／オリフィスメーター／ピトー管	
3.3 流体輸送機械	75
流体輸送機械の分類／気体輸送機械／液体輸送機械／流体輸送機械の性能と特性曲線	

4 章 熱移動と相変化

4.1	溶融および凝固	82
	溶融・凝固速度と熱移動速度／半無限1次元系の凝固（ノイマン問題）／半無限1次元系の溶融／半無限1次元系以外の溶融・凝固／ゾーン溶融・凝固	
4.2	沸 騰	86
	沸騰の概要／核沸騰／バーンアウト熱流束／膜沸騰	
4.3	凝 縮	92
	凝縮の概要／膜状凝縮／滴状凝縮	
4.4	蒸発操作および装置	96
	蒸発操作の概要／蒸発装置／蒸発缶の設計	

5 章 断熱ならびに熱交換

5.1	断熱および断熱材	110
	断熱／断熱材の形態／断熱材の種類／断熱材の用途／断熱材の選定条件	
5.2	固体壁内の伝熱	114
	単一壁内の伝熱／多層壁内の伝熱／断熱材の熱伝導度	
5.3	断熱の効果	119
	－断熱効率／輻射伝熱の遮蔽	
5.4	断熱材の最適厚さ	122
5.5	熱 交 換 器	123
	熱交換器の分類／熱交換器の性能／平均温度差	

6 章 熱・物質同時移動

6.1	調 湿	130
	湿度／湿度図表／湿球温度／調湿装置	
6.2	乾 燥	138
	乾燥時の変化過程／含水率／乾燥特性曲線／乾燥装置	

7 章 拡 散 分 離

7.1	蒸 留	148
-----	-----------	-----

気液平衡／平衡蒸留（フラッシュ蒸留）／単蒸留（微分蒸留）／水蒸気蒸留／ 2成分系の連続精留	
7.2 吸 収	161
溶解度／吸収速度／吸収装置／吸収塔の設計基礎	
7.3 吸 着	173
吸着剤／吸着平衡／吸着速度／吸着装置／吸着操作の設計方法	

8章 機械的分離

8.1 粉粒体とその運動	183
粒径／粒径（粒度）分布／粉粒体の運動	
8.2 固液分離	187
濾過／重力沈降分離／遠心分離	
8.3 集 塵	196
粉塵／集塵の機構／集塵装置	
8.4 分 級	202
分級効率／篩分け／重力および遠心力による分級	

9章 反 応 操 作

9.1 反応速度の表示法	207
反応速度の定義／当量反応速度／反応次数／アレニウス式／平衡定数	
9.2 反応装置の分類	209
相による分類／流通方法による分類	
9.3 おもな反応器	212
9.4 均一相反応器の設計	214
回分式反応器／連続式反応器／完全混合流・多段式反応器	
9.5 固気相反応器の設計	222
固気相反応の素過程／総括反応速度／反応率と反応完結時間	
9.6 固体触媒反応器の設計	226

10章 プロセス設計と制御

10.1 プロセスの静特性および動特性	229
10.2 プロセス設計の概念	231
プロセス設計の概念／等温反応装置の設計	

vi 目 次

10.3	プロセス制御.....	237
	プロセス制御の概念／フィードバック制御／プロセス制御の特徴／プロセス 制御の基礎理論／制御のよさ	
10.4	プロセス設計と制御.....	244

11 章 エネルギー資源と熱発生

11.1	エネルギー資源の現状と将来.....	246
	幾何級数的成長とエネルギー資源／新エネルギー源の開発	
11.2	燃焼による熱発生.....	251
	燃焼の発生／燃料および燃焼温度／気体の燃焼／液体および固体の燃焼	

12 章 資源と環境保全

12.1	天然資源とその高度利用.....	269
	天然資源の現状と将来／資源の高度利用	
12.2	環境汚染防止.....	271
	汚染防止による環境保全／環境汚染物質の分類／廃水処理方法／大気汚染と その防止方法	

付 録.....	289～306
----------	---------

1 章 化学工学計算の基礎

本章では、本書で取り扱われる諸計算を理解するに役立つ基礎的事項について説明を行なう。化学工学の関与する範囲が比較的に広いので、基礎的事項も多方面にわたるが、そのうち共通性の高いもののみを取り扱う。

1.1 単位と次元

工学計算を行なう場合、その計算に関係する諸量を数量的に正しく表わしておく必要がある。そのために、普通、各量ごとにある基準の大きさを定め、その量の大きさが基準の大きさの何倍に相当するかという形で表わす方法が用いられる。このとき、基準の大きさのことを、その量の単位という。

A. 基本単位と単位系

a. 基本単位・誘導単位と次元 一般に、諸量の単位は、そのうちから4個の代表的な量を基本量として選び、その基本量の単位を独立に定めると、他の量の単位はこれら4個の基本量の単位の組み合わせとして誘導される。たとえば、物理学においては、長さ、時間、質量、温度の4量を基本量として選ぶが、これらの単位として、長さを[m]、時間を[sec]、質量を[kg]（温度についてはB節で述べる）と定めると、速度[m/sec]、密度[kg/m³]、力[kg·m/sec²]のように、他の量の単位は[m]、[sec]、[kg]などの独立に定めた基本量の単位の組み合わせによって表わすことができる。代表となる4個の基本量の単位を基本単位と呼び、基本単位の組み合わせとして誘導される一般量の単位を誘導単位という。また、別に長さをL、時間を θ 、質量をM、温度をTというように、基本単位をそれぞれ記号で表わせば、誘導単位も、速度 $L\theta^{-1}$ 、密度 ML^{-3} 、力 $ML\theta^{-2}$ というように記号化することができる。一般的に、諸量の単位を記号化すると、 $L^{a_1}\theta^{a_2}M^{a_3}T^{a_4}$ （ $a_1 \sim a_4$ は整数）で示されるが、このときこれを次元という（厳密には、べき数 $a_1 \sim a_4$ を次元といい、 $L^{a_1}\theta^{a_2}M^{a_3}T^{a_4}$ のことを次元式という）。次元は諸量の単位と基本単位との間

2 化学工学計算の基礎

の関係を一般形として表わしたものであるといえることができる。

b. 各量の単位・次元の決定法 4個の基本単位以外の各量の単位、すなわち誘導単位ならびにその次元は、通常、その量の定義に基づいて決定される。たとえば速度は、物体が単位時間あたりに移動する距離と定義されるので、その次元は $L\Theta^{-1}$ 、また密度は物体の単位体積あたりの質量であるから、その次元は ML^{-3} で表わせる。

《例題 1.1》 力の次元が $ML\Theta^{-2}$ であることを求めよ。

《解》 ニュートンの法則によって、力 f は、質量 m の物体に加速度 a を与えるに必要な量 $f=ma$ と定義される。したがって、その次元 $[f]$ は質量および加速度の次元 $[m]=M$ 、 $[a]=L\Theta^{-2}$ を用いて、 $[f]=[m][a]=ML\Theta^{-2}$ と求められる。

《例題 1.2》 流体の粘度 μ は、ニュートンの摩擦の法則 $\tau=-\mu(du/dy)$ (τ : 剪断応力、 u : 流体速度、 y : 流れに垂直な方向の距離) によって定義される量である。粘度の次元 $[\mu]$ を求めよ。

《解》 ニュートンの摩擦の法則を次元式で書くと、 $[\tau]=[\mu]\{[u]/[y]\}$ となる。ここで、 τ, u, y の次元は、それぞれ $[\tau]=ML^{-1}\Theta^{-2}$ 、 $[u]=L\Theta^{-1}$ 、 $[y]=L$ であるので、これらを上式に代入して整理すると

$$[\mu]=[\tau][y]/[u]=(ML^{-1}\Theta^{-2})L/(L\Theta^{-1})=ML^{-1}\Theta^{-1}$$

のように粘度の次元が求められる。

以上のように次元が決定されると、その単位は、 $L=[kg]$ 、 $\Theta=[sec]$ 、 $M=[kg]$ のように、 L, Θ, M, T に具体的な基本単位を代入して求める。たとえば粘度を例にとると、 $[kg/m \cdot sec]$ のように決められる。

c. 単位系 単位系を構成するためには、最低4個の基本量の単位を基本単位として独立に定める必要があるが、何を基本量として選ぶかはかならずしも固定されたものではなく、また基本量の数も4個以上であればいくらかでもよい。しかし、単位はあくまでも諸量を数量的に取り扱うために設けられた約束であるので、煩雑さをさけるためには、できるだけこれを整理、統合しておくことが望ましい。現在、一般に通用している単位系としては、絶対単位系、重力単位系、工学単位系、国際単位系の4通りがあるが、このうち化学工学においては、工学単位系が最も普通に用いられている。

1) 絶対単位系: 長さ L 、時間 Θ 、質量 M 、温度 T の4個を基本単位として構成された単位系を絶対単位系という。さきに説明したように、この単位系は物理学の分野において最もよく使用されている。絶対単位系は、また、個々の基本量の具体的な単位に何を

選ぶかによって、次の二つのグループに大別される。

メートル制単位: $L; m, cm$ $\Theta; hr, sec$ $M; kg, g$ $T; ^\circ C, ^\circ K$

英国制(絶対)単位: $L; ft, in$ $\Theta; hr, sec$ $M; lb$ $T; ^\circ F, ^\circ R$

なお、メートル制単位のうち、 $[m]$ 、 $[kg]$ 、 $[sec]$ を使用するのを MKS 系、 $[cm]$ 、 $[g]$ 、 $[sec]$ を使用するのを CGS 系と呼ぶ。

2) 重力単位系: 質量 M のかわりに重力 F を基本量に選び、 L, Θ, F, T の4個を基本単位として使用する単位系を重力単位系という。重力単位系は、質量を地球上で普通に測定すると、質量は、いったん重力として測定されたのち質量に換算されるので、はじめから重力を基本量としておいた方が便利であるとの考え方に基づいて使用されはじめたものであるが、特に機械工学のように、力そのものを研究の対象としている工学分野で多く用いられる。なお、絶対単位系においては力は $ML\Theta^{-2}$ の次元をもつ誘導量であるが、重力単位系においては、質量が $F\Theta^2L^{-1}$ の次元をもつ誘導量となる。

3) 工学単位系: 化学工学の分野では、圧力、仕事などを重力単位系、密度、粘度などを絶対単位系で表わす慣例が強く残っており、一つの計算式の中で両単位系を同時に使用することが多い。このように、 L, Θ, M, F, T の5個を基本単位とし、 M と F とを混在して使用する単位系を工学単位系という。また、加熱・冷却、相変化、化学反応など、工学計算に熱が関与するときには、多くの場合、 L, Θ, M (または F)、 T のほかに熱量 H を加えた5個 (または6個) の基本単位を使用する。このように工学単位系を使用したり、 H を基本単位に加えたりするのは、その方が諸量の測定に関連して便利であったり、歴史上の慣例であったりすることに起因している。前述したように、 M と F のどちらかを基本量とするとほかは誘導量として表わされ、また H はエネルギーの次元 $ML^2\Theta^{-2}$ (または FL) をもつ誘導量である。そのため、これらの単位系を正しく運用するためには、のちに述べる重力換算係数、熱の仕事当量などの換算係数が必要となり、その点で不便であることを忘れてはならない。

上記のほかに、メートル制単位を基本単位とし、いくつかの誘導単位に、力 newton ($=[kg \cdot m/sec^2]$)、仕事 joule ($=[kg \cdot m^2/sec^2]$) などの固有名称を与え、これらを補助単位として単位系を構成する国際単位系もしばしば用いられる。

d. 重力換算係数 重力換算係数 g は、工学単位系を絶対単位系、または重力単位系のいずれかに統一するために使用される。ニュートンの法則によると、〈例題 1.1〉に示すように物体に働く力 f は、

4 化学工学計算の基礎

$$f = ma \quad (1.1)$$

で表わされる。式 (1.1) を計算するとき、絶対単位系または重力単位系を使用する場合には両辺の次元が等しいので問題はないが、工学単位系を使用する場合、そのままでは、左辺 F 、右辺 $ML\theta^{-2}$ と両辺の次元が等しくならないので正しい計算を行なうことができない。しかし、重力の単位 $[Kg]$ 、 $[Lb]$ などと、絶対単位系の力 $[kg \cdot m/sec^2]$ 、 $[lb \cdot ft/sec^2]$ などとの間には、 $1 Kg = 9.807 kg \cdot m/sec^2$ 、 $1 Lb = 32.16 lb \cdot ft/sec^2$ などの関係があるため、 $MLF^{-1}\theta^{-2}$ の次元をもった次元定数 g_0 (重力換算係数) として

$$\begin{aligned} g_0 &= 9.807 kg \cdot m / Kg \cdot sec^2 \text{ (メートル制単位)} \\ &= 32.16 lb \cdot ft / Lb \cdot sec^2 \text{ (英国制単位)} \end{aligned} \quad (1.2)$$

と与えれば、これを用いて式 (1.1) を

$$fg_0 = ma \quad \text{または} \quad f = ma/g_0 \quad (1.3)$$

のように書き換えられ、式 (1.3) は、工学単位系を使用したとき、両辺の次元が等しい式となる。このことを一般に拡張すると次のことがいえる。

すなわち、工学単位系において、重力 F を含む誘導量に g_0 をかけると絶対単位系に、また質量 M を含む誘導量を g_0 で割れば重力単位系に、工学単位系をそれぞれ換算統一することができる。なお、単位質量に働く重力は、重力加速度 g が地球上の各地域によって値を異にする分だけ地域差をもつが、工学計算では、 $g/g_0 = 1.0 Kg/kg (= 1.0 Lb/lb)$ と取り扱ってさしつかえない。

e. 熱の仕事当量 摩擦、圧縮・膨張などの現象が比較的急激に起こるときのエネルギー変化を計算する場合、仕事などの機械的エネルギーと、温度変化に伴う熱エネルギー相互間の変化量を計算する必要がある。このように、仕事と熱とを同時に取り扱うような計算を行なう場合、仕事には $ML^2\theta^{-2}$ (または FL)、熱には H が次元として使用されるので、d項で述べたように、このままでは正しい計算を行なうことができない。

したがって、この場合、 $ML^2H^{-1}\theta^{-2}$ (または FLH^{-1}) の次元をもつ換算係数が必要となるため、熱の仕事当量 J として

$$\begin{aligned} J &= 4.184 kg \cdot m / cal \cdot sec^2 (= joule/cal) \\ &= 426.9 Kg \cdot m / kcal \end{aligned} \quad (1.4)$$

を定め、これを用いて、熱に J をかけて仕事に換算するか、または仕事を J で割って熱に換算するかして、いずれかに単位を統一する。

B. おもな量の単位

a. 温度 温度の単位には、大気圧下における純水の氷点を0度、沸点を100度とする摂氏温度 $t_c[^\circ\text{C}]$ と、氷点を32度、沸点を212度とする華氏温度 $t_F[^\circ\text{F}]$ とがあり、 t_c と t_F には次の関係がある。

$$t_F[^\circ\text{F}] = 1.8t_c[^\circ\text{C}] + 32 \quad (1.5)$$

また、絶対0度を基準とする絶対温度（熱力学温度）にも、同じく $[^\circ\text{C}]$ に対応したケルビン温度 $T_K[^\circ\text{K}] (= [^\circ\text{C}] + 273.2)$ と、 $[^\circ\text{F}]$ に対応したランキン温度 $T_R[^\circ\text{R}] (= [^\circ\text{F}] + 459.7)$ とがあり、 T_K と T_R の間には

$$T_R[^\circ\text{R}] = 1.8T_K[^\circ\text{K}] \quad (1.5')$$

の関係がある。 t_c , T_K はメートル制単位、 t_F , T_R は英国制単位の基本単位としてそれぞれ使用される。なお、比熱、熱伝導度など、温度差に基づいて定義された量を扱うときは

$$\Delta t_F[\text{F}] = 1.8\Delta t_c[\text{C}], \quad \Delta T_R[\text{R}] = 1.8\Delta T_K[\text{K}] \quad (1.5'')$$

を用いて計算を行なう。

b. 圧力 圧力（単位面積に働く力）の単位には、絶対単位系では $[\text{dyne}/\text{cm}^2]$ ($= [\text{g}/\text{cm} \cdot \text{sec}^2]$) または $[\text{poundal}/\text{ft}^2]$ ($= [\text{lb}/\text{ft} \cdot \text{sec}^2]$)、工学単位系では $[\text{Kg}/\text{m}^2]$, $[\text{Kg}/\text{cm}^2]$ または $[\text{Lb}/\text{ft}^2]$, $[\text{psi}] (= [\text{Lb}/\text{in}^2])$ がよく用いられる。また、このほかに atm (気圧), mmHg, mmH₂O, bar ($= 10^6 \text{ dyne}/\text{cm}^2$) など、いろいろの単位が広く使用されている。いま密度 $\rho[\text{kg}/\text{m}^3]$ の液体の柱を考え、この液柱の底面の単位面積あたりにかかる重力と釣り合う圧力を $p[\text{Kg}/\text{m}^2]$ とすると、 p と液柱の鉛直方向の高さ $h[\text{m}]$ との間には、

$$p = (g/g_0)\rho h \quad (1.6)$$

の関係がある。上述した mmHg, mmH₂O は、式 (1.6) を用いて、0°C の水銀柱、15°C の水柱*の高さ [mm] に、それぞれ圧力を換算して表わしたものである。

以上のように、圧力にはいろいろの慣用単位があるので、その取り扱いには十分注意する必要があるが、そのうちおもな単位間の数値的關係を示すと、

$$1 \text{ atm} = 1.013 \text{ bar} = 1.033 \text{ Kg}/\text{cm}^2 = 14.70 \text{ psi} = 760 \text{ mmHg} = 10.34 \text{ mH}_2\text{O}$$

となる。また、圧力の表わし方には、絶対真空を基準とする絶対圧力、大気圧を基準とするゲージ圧力の二つの方法があり、両者には

* 4°C を用いることもある。

6 化学工学計算の基礎

$$\text{絶対圧力} = \text{ゲージ圧力} + \text{大気圧}$$

の関係がある。さらに、真空に近い減圧状態に対しては、真空度 (= 大気圧 - 絶対圧力) という表わし方が用いられることが多い。この場合、真空度の単位には、普通、mmHg (Torr とともいう) が用いられる。

c. エネルギー 1) 熱量：熱量の単位として、メートル制単位では [kcal] または [cal]、英国制単位では [Btu]* が多く用いられる。1 kcal (または 1 cal) は、1 kg (または 1 g) の純水を大気圧下で 14.5°C から 15.5°C まで 1°C 温度を上昇させるのに必要な熱量、また 1 Btu は、1 lb の純水を大気圧下で 60.5°F から 61.5°F まで 1°F 温度を上昇させるのに必要な熱量をいう。なお、1 kcal (= 10³ cal) は 3.968 Btu に相当する。

2) 仕事量：仕事量の単位として、絶対単位系では [joule] (= [newton·m] = [kg·m²/sec²]), [erg] (= 10⁻⁷ joule = [dyne·cm] = [g·cm²/sec²]) または [lb·ft²/sec²] など、工学単位系では [Kg·m] または [Lb·ft] などが最も多く使用される。なお、1 joule は 0.1020 Kg·m に相当する。このほかに、動力の単位を用いて kWh, PSh (kW, PS については次の d 項参照) などを用いることもある。

d. 動力 動力 (工率または仕事率ともいう) の単位として最も多く使用されているのは、絶対単位系では W (= [joule/sec] = [kg·m²/sec³]), kW (= 10³ W), 工学単位系では [Kg·m/sec], [Lb·ft/sec] などである。また、慣用単位としてメートル制馬力 PS, 英国制馬力 HP などとも使用される。なお、これらの諸単位間には、次の数値的關係がある。

$$1 \text{ kW} = 102.0 \text{ Kg·m/sec} = 860.4 \text{ kcal/hr}$$

$$1 \text{ PS} = 75 \text{ Kg·m/sec} = 0.7355 \text{ kW}$$

$$1 \text{ HP} = 550 \text{ Lb·ft/sec} = 1.014 \text{ PS}$$

e. 比熱・顕熱 ある物質の単位量を 1°C または 1°F 温度を上昇させるのに必要な熱量を比熱 C_p といい、固体・液体では [kcal/kg·C], [Btu/lb·F], また、気体ではこのほかに [kcal/N m³·C], [Btu/scf**F] (N m³, scf は標準状態における体積) などが単位として用いられる。また、ある物質の単位量を基準温度 t_0 (多くは 0°C または室温) から任意温度 t まで、単純に温度変化させるのに必要な熱量をその物質の保有する顕熱 i といい、

$$i = \int_{t_0}^t C_p dt = C_{p0}(t - t_0) \quad (1.7)$$

* British thermal unit の略。

** Standard cubic feet の略。

で表わされる。ただし、 $C_{p,m}$ はその物質の $t_1 \sim t_2$ 間の平均比熱。顕熱のほかに、物質に付随した熱の形態として、相変化に伴う潜熱、化学反応に伴う反応熱、溶解、希釈、湿潤などに伴う混合熱などがあるが、これらの各量はいずれも $[\text{kcal/kg}]$ または $[\text{kcal/Nm}^3]$ の単位をもつ。

f. その他の諸量 a～e 項で説明した諸量を含めて、化学工学計算で使用されるおもな量の単位と次元を、巻末付表2にまとめた。

C. 単位の換算

いままで述べてきたように、単位にはいろいろの単位制、単位系があるため、それらを相互に換算したり、単位を統一したりする必要がしばしば生じてくる。

a. 完全方程式の単位換算 ある現象を、その現象に関係する諸量を用いて理論的に数式化した場合、得られた数式が理論的に正当なものであれば、式の両辺を構成する各項の次元がすべて等しくなければならない。この原則を次元一致の原則、または同次性の原理といい、この原則を満たす数式を、次元的に健全な完全方程式という。完全方程式は、統一単位を用いさえすれば、いずれの単位制、単位系によってもそのまま正しい計算を行なうことができる。完全方程式を単位換算する場合、式に含まれる各量の単位を巻末付表4に示した各量ごとの単位換算表、重力換算係数、熱の仕事当量などの各換算係数を利用して、それぞれの量ごとに個別に指定された単位制・単位系に換算し、統一してやればよい。なお、各量の単位換算は、基本単位の単位換算率がわかっているれば、次の例題のようにして求めることができる。

〈例題 1.3〉 ある空気冷却器の総括伝熱係数が $3.50 \text{ Btu/ft}^2 \cdot \text{hr} \cdot \text{F}$ であるという。これを $[\text{kcal/m}^2 \cdot \text{hr} \cdot \text{C}]$ の単位に換算せよ。

〈解〉 $1 \text{ Btu} = 0.252 \text{ kcal}$, $1 \text{ ft} = 0.3048 \text{ m}$, $1 \text{ F} = (5/9) \text{ C}$ (温度差) $\therefore 1 \text{ Btu/ft}^2 \cdot \text{hr} \cdot \text{F} = (1)(0.252 \text{ kcal}) / \{(0.3048 \text{ m})^2 (1 \text{ hr})(0.5556 \text{ C})\} = 4.882 \text{ kcal/m}^2 \cdot \text{hr} \cdot \text{C}$
 $\therefore 3.50 \text{ Btu/ft}^2 \cdot \text{hr} \cdot \text{F} = (3.50)(4.882 \text{ kcal/m}^2 \cdot \text{hr} \cdot \text{C}) = 17.1 \text{ kcal/m}^2 \cdot \text{hr} \cdot \text{C}$

〈例題 1.4〉 68.4°F における水の粘度は $6.72 \times 10^{-4} \text{ lb/ft} \cdot \text{sec}$ である。これを $[\text{Kg sec/m}^2]$ に単位を換算せよ。

〈解〉 $1 \text{ lb} = 0.4536 \text{ kg}$, $1 \text{ ft} = 0.3048 \text{ m}$
 $\therefore 1 \text{ lb/ft} \cdot \text{sec} = (1)(0.4536 \text{ kg}) / \{(0.3048 \text{ m})(1 \text{ sec})\} = 1.488 \text{ kg/m} \cdot \text{sec}$
 $\therefore 6.72 \times 10^{-4} \text{ lb/ft} \cdot \text{sec} = (6.72 \times 10^{-4})(1.488 \text{ kg/m} \cdot \text{sec}) = 0.001 \text{ kg/m} \cdot \text{sec}$

8 化学工学計算の基礎

これを $[\text{Kg} \cdot \text{sec}/\text{m}^2]$ に換算するためには、 g_c で割ればよい。

$$\begin{aligned} 6.72 \times 10^{-4} \text{ lb}/\text{ft} \cdot \text{sec} &= (0.001 \text{ kg}/\text{m} \cdot \text{sec}) / (9.81 \text{ Kg} \cdot \text{m}/\text{kg} \cdot \text{sec}^2) \\ &= 1.02 \times 10^{-4} \text{ Kg} \cdot \text{sec}/\text{m}^2. \end{aligned}$$

b. 不完全方程式の単位換算 工学計算では、ある系とか、ある範囲で成立する簡易式や実験式がしばしば用いられている。このような簡易式や実験式は、次元的に健全ではない不完全方程式であることが多い。このため、不完全方程式の単位換算は、完全方程式の場合に比べて間違いやすいので注意を要するが、一般に次の手順で行なわれる。

- ① 式に含まれる各量について、もとの単位で表わした場合と新しく換算したい単位で表わした場合との量的関係を、それぞれの単位換算率に基づいて数式化しておく。
- ② ①で得られた各数式をもとの式に代入し、整理する。

〈例題 1-5〉 1 atm の飽和水蒸気が垂直に立った冷却壁に触れて冷却されるとき、熱伝達係数 h は、 $h = 4000 L^{-1/4} \Delta t^{-1/4}$ の簡易式によって計算される。ただし、 h は $[\text{Btu}/\text{ft}^2 \cdot \text{hr} \cdot \text{F}]$ 、 L は冷却壁の長さ $[\text{ft}]$ 、 Δt は水蒸気と冷却壁面間の温度差 $[\text{F}]$ 。この式を、 h に $h' [\text{kcal}/\text{m}^2 \cdot \text{hr} \cdot \text{C}]$ 、 L に $L' [\text{m}]$ 、 Δt に $\Delta t' [\text{C}]$ を用いた式に書き換えよ。

〈解〉 $1 \text{ kcal}/\text{m}^2 \cdot \text{hr} \cdot \text{C} = 0.2048 \text{ Btu}/\text{ft}^2 \cdot \text{hr} \cdot \text{F}$ 、 $1 \text{ m} = 3.281 \text{ ft}$ 、 $1 \text{ C} = 1.8 \text{ F}$ 。
 $\therefore h = 0.2048 h'$ 、 $L = 3.281 L'$ 、 $\Delta t = 1.8 \Delta t'$ 。この関係をもとの式に代入すると $0.2048 h' = 4000 (3.281 L')^{-1/4} (1.8 \Delta t')^{-1/4}$ となり、これを整理すると求める式が得られる。

$$h' = \frac{4000}{(0.2048)(3.281)^{1/4}(1.8)^{1/4}} L'^{-1/4} \Delta t'^{-1/4} = 1.193 \times 10^4 L'^{-1/4} \Delta t'^{-1/4}$$

D. 次元解析と無次元項

工学上起こる諸現象には、多数の物理量が影響因子として複雑にからみあっている場合が多い。そのため、これを基礎的な諸法則に基づいて理論解析することが困難であったり、かえって不正確であったりする場合が少なくない。このような場合、影響因子となる物理量相互間の関係のある程度予測し、あとを実験で補うことによって、適用性の広い実験式を作成することができれば、工学上かえって好都合なことも多い。この目的のために、通常、最も簡便な方法として次元解析が用いられる。

いま、問題となっている現象を $\varphi_1 \sim \varphi_n$ の n 個の物理量の関数として

$$f(\varphi_1, \varphi_2, \dots, \varphi_n) = 0 \quad (1.8)$$

で表わすとする。式 (1.8) に 1.1 節 C 項の a で説明した次元一致の原則 (同次性の原理) を適用し、《例題 1.6》で述べるような手順に基づいて、各次元間の関係を整理すると、式 (1.8) は、 $\Pi_1 \sim \Pi_l$ の l 個の無次元項を用いて

$$F(\Pi_1, \Pi_2, \dots, \Pi_l) = 0 \quad (1.9)$$

のように書き換えられる。このとき、無次元項の個数 l は、関与する物理量の個数 n から使用した基本単位の個数 m を差し引いた、 $(n-m)$ 個に等しい数となる。このことを Π 定理という。 Π 定理に基づけば、次元解析の結果、 $\varphi_1 \sim \varphi_n$ 、 n 個の関係が $\Pi_1 \sim \Pi_l$ 、 l 個の関係に簡略化され、そのため実験式の作成にあたって必要な実験の回数を著しく減少できることになる。また、後章で述べるように、 $\Pi_1 \sim \Pi_l$ の無次元項はそれぞれ明確な物理的意味をもっているため、得られた実験式を理論と対比する場合にも、次元解析を活用することができる。

《例題 1.6》 直径 d の円管内を密度 ρ 、粘度 μ の流体が速度 u で流れている。このとき、流体摩擦によって生ずる管単位長さあたりの圧力損失 $\Delta p/l$ (l : 管長) を表わす無次元式を、次元解析によって求めよ。

《解》 管長が十分長く、管壁面が平滑な場合、 $\Delta p/l$ は、 u 、 ρ 、 μ 、 d 、 g_0^* の 5 個の因子の関数として定められ、次式が成立する。

$$f(\Delta p/l, u, \rho, \mu, d, g_0) = 0 \quad (1)$$

〔解法 1〕 この場合、 $n=6$ 、 $m=4$ (L, Θ, M, F) であるので、 Π 定理によれば、 $l=6-4=2$ となり、式 (1) は 2 個の無次元項 Π_1, Π_2 の関数として置き換えられるはずである。そこで、いま $\Delta p/l, \mu$ の 2 個を代表量として選定し (何を代表量とするかは、一般には自由であるが、代表量の選定によって得られる無次元項の形が違うので、理論的補足があれば、それを参考にする)、 $\Pi_1 = (\Delta p/l) / (u^{a_1} \rho^{a_2} d^{a_3} g_0^{a_4})$ 、 $\Pi_2 = \mu / (u^{a_5} \rho^{a_6} d^{a_7} g_0^{a_8})$ と表わすとする。これを次元式に書き換えると、次のようになる。

$$\left. \begin{aligned} (FL^{-1}) / \{(L\Theta^{-1})^{a_1} (ML^{-1})^{a_2} (L)^{a_3} (MLF^{-1}\Theta^{-2})^{a_4}\} &= 0 \\ (ML^{-1}\Theta^{-1}) / \{(L\Theta^{-1})^{a_5} (ML^{-1})^{a_6} (L)^{a_7} (MLF^{-1}\Theta^{-2})^{a_8}\} &= 0 \end{aligned} \right\} \quad (2)$$

式 (2) が成立するためには、 L, Θ, M, F のおのおのについて、そのべき数が左右両辺で等しくならなければならない。すなわち

$$\begin{array}{ll} L \text{ に関して,} & -3 - a_1 + 3a_2 - a_3 - a_4 = 0, & -1 - a_5 + 3a_6 - a_7 - a_8 = 0 \\ \Theta \text{ に関して,} & a_1 + 2a_4 = 0, & -1 + a_5 + 2a_8 = 0 \\ M \text{ に関して,} & -a_2 - a_6 = 0, & 1 - a_6 - a_8 = 0 \end{array}$$

* 工学単位系に次元解析を適用する場合、 g_0 を影響因子に加える。同様に、熱量を基本単位に用いる場合には、 J を影響因子に加える。