

熱傳學講義

第一回

501015-1



社團法 考友社 出版發行

熱傳學講義第一回 目錄

第一講 緒論	1
一、熱傳遞之基本概念	1
二、傳導熱傳遞	1
三、導熱性	7
四、對流熱傳遞	13
五、輻射熱傳遞	15
六、因次和單位	16
七、熱傳遞問題之計算機解法	20
八、傳導、對流與輻射熱傳遞	21
◆精選試題◆	22
第二講 穩定狀態熱傳導——一維	25
一、平面壁	25
二、絕熱體與R值	27
三、徑向系統——圓柱體	28
四、總熱傳遞係數	31
五、絕熱臨界厚度	33
六、熱源系統	34
七、具熱源的圓柱體	36
八、傳導—對流系統	39
九、散熱片	43
十、接觸熱組	47
◆精選試題◆	51

第一講 緒論

❖ 命題重點 ❖

一、熱傳遞之基本概念

(一)熱傳遞 (heat transfer) 是一門預測物體間因為溫度不同而造成能量傳遞的科學。熱力學告訴我們，這種傳遞的能量被定義為熱 (heat)。熱傳遞的科學尋求的不僅是熱能如何傳遞，同時也預測在特定情況下熱交換的速率。事實上熱傳遞學和熱力學不同之處，在於強調熱傳遞速率為所要探討的主題。熱力學處理的是平衡系統，它可用以預測一個系統，從一個平衡狀態變化至另一個平衡狀態時，所需能量的多寡。但是由於在變化過程中系統不是處於平衡狀態，所以它不能預測所發生的變化會有多快。熱傳遞藉著可以用來確立能量傳遞速率的其他經驗公式，以補充熱力學第一和第二定律的不足。就如同在熱力學中一般，此種做為熱傳遞基礎的經驗公式相當簡單，可以很容易擴充應用於各種不同的實際狀況。

(二)以熱力學和熱傳遞所處理的問題種類不同為例，考慮將一根熱鋼棒放置於一桶水中的冷卻情形。熱力學可以預測鋼棒和水最後的平衡溫度，但不能告訴我們達到平衡狀態需要多久，或在達到平衡狀態前某一特定時間鋼棒的溫度是多少。而熱傳遞卻可以預測鋼棒和水兩者的溫度和時間的函數關係。

二、傳導熱傳遞

當一物體內有溫度梯度 (temperature gradient) 存在時，經驗顯示能量會從高溫區傳到低溫區。此種能量的傳遞方式，我們稱為傳導 (conduction)，且每單位面積之熱傳導速率 (heat transfer rate) 和法線溫度

梯度 (normal temperature gradient) 成正比：

$$\frac{q}{A} \sim \frac{\partial T}{\partial x}$$

代入比例常數後，可得

$$q = -kA \frac{\partial T}{\partial x} \quad (\text{式1})$$

上式中 q 是熱傳遞速率， $\partial T / \partial x$ 是熱流流動方向的溫度梯度。正值常數 k 稱為材料的熱導性 (thermal conductivity)，加上負號是為了滿足熱力學第二定律；亦即熱必須由高溫傳至低溫，如圖 1. 所示的座標系統。方程式 (式1) 稱為熱傳導的傅利葉定律 (Fourier law)，以紀念法國數學物理學家約瑟夫·傅利葉 (Joseph Fourier)，他對於傳導熱傳遞的解析論述有重大的貢獻。值得注意的是方程式 (式1) 定義了導熱性 k ，古典型的單位系統上，當熱流量用 W (watt) 表示時， k 的單位為 $W / m^{\circ}C$ 。

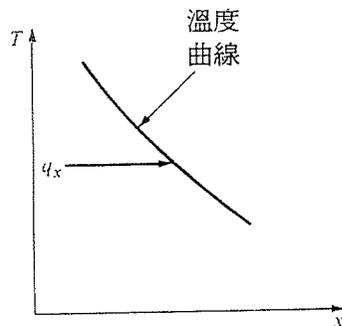


圖1. 熱流方向表示圖

以 (式1) 做為起點，我們現在來決定支配固體中熱傳遞的基本方程式。

考慮如圖 2. 所示的一維系統，若該系統在穩定狀態下 (steady state)，即溫度不隨時間變化，則此問題就很簡單，我們只需將 (式1) 積分，然後代入適當數值即可求出熱傳量。然而若固體溫度隨時間變化，或在物體內存在有熱源 (heat sources) 或熱窩 (heat sinks)，情況將會更複

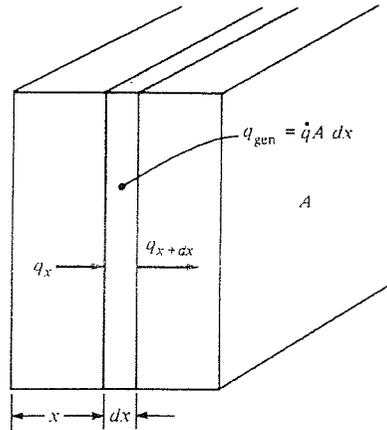


圖2. 一維熱傳導分析的體積元素

雜。我們首先考慮溫度可隨時間變化，且物體內有熱源存在的一般情況。對於厚度為 dx 的元素，可列出下列的能量平衡：

傳入左面的能量 + 元素內所產生的能量 = 內能的改變量 + 傳出右面的能量

這些能量分別以下列各式表示：

$$\text{傳入左面的能量} = q_x = -kA \frac{\partial T}{\partial x}$$

$$\text{元素內所產生的能量} = \dot{q} A dx$$

$$\text{內能的改變量} = \rho c A \frac{\partial T}{\partial \tau} dx$$

$$\begin{aligned} \text{傳出右面的能量} &= q_{x+dx} = -kA \left. \frac{\partial T}{\partial x} \right]_{x+dx} \\ &= -A \left[k \frac{\partial T}{\partial x} + \frac{\partial}{\partial x} \left(k \frac{\partial T}{\partial x} \right) dx \right] \end{aligned}$$

上式中 \dot{q} = 每單位體積所產生的能量， W/m^3

c = 材料比熱， $\text{J}/\text{kg}\cdot^\circ\text{C}$

ρ = 密度， kg/m^3

將上述關係式合併，可得

$$-kA \frac{\partial T}{\partial x} + \dot{q}A dx = \rho c A \frac{\partial T}{\partial \tau} dx - A \left[k \frac{\partial T}{\partial x} + \frac{\partial}{\partial x} \left(k \frac{\partial T}{\partial x} \right) dx \right]$$

或

$$\frac{\partial}{\partial x} \left(k \frac{\partial T}{\partial x} \right) + \dot{q} = \rho c \frac{\partial T}{\partial \tau} \quad (\text{式2})$$

這是一維熱傳導方式，對於處理多於一組的熱流動時，我們僅需考慮如圖 3-(a) 所示單位體積內三個座標方向熱傳導量的傳入與傳出。由能量平衡式得到

$$q_x + q_y + q_z + q_{\text{gen}} = q_{x+dx} + q_{y+dy} + q_{z+dz} + \frac{dE}{d\tau}$$

其中各項能量為

$$q_x = -k dy dz \frac{\partial T}{\partial x}$$

$$q_{x+dx} = - \left[k \frac{\partial T}{\partial x} + \frac{\partial}{\partial x} \left(k \frac{\partial T}{\partial x} \right) dx \right] dy dz$$

$$q_y = -k dx dz \frac{\partial T}{\partial y}$$

$$q_{y+dy} = - \left[k \frac{\partial T}{\partial y} + \frac{\partial}{\partial y} \left(k \frac{\partial T}{\partial y} \right) dy \right] dx dz$$

$$q_z = -k dx dy \frac{\partial T}{\partial z}$$

$$q_{z+dz} = - \left[k \frac{\partial T}{\partial z} + \frac{\partial}{\partial z} \left(k \frac{\partial T}{\partial z} \right) dz \right] dx dy$$

$$q_{\text{gen}} = \dot{q} dx dy dz$$

$$\frac{dE}{d\tau} = \rho c dx dy dz \frac{\partial T}{\partial \tau}$$

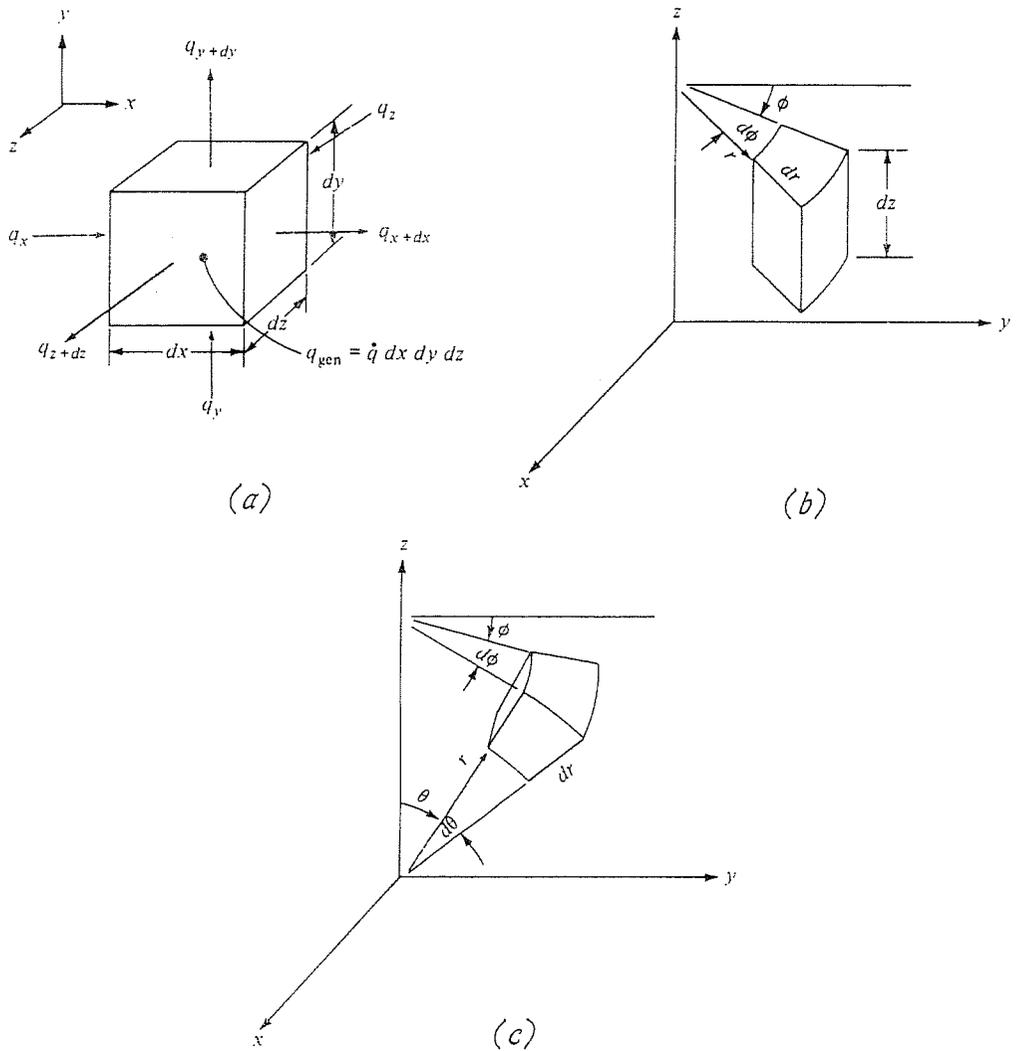


圖3. 三維熱傳導分析的體積元素：

(a) 直角座標；(b) 圓柱座標；(c) 球座標

因此三維熱傳導的通式為

$$\frac{\partial}{\partial x} \left(k \frac{\partial T}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left(k \frac{\partial T}{\partial y} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left(k \frac{\partial T}{\partial z} \right) + \dot{q} = \rho c \frac{\partial T}{\partial \tau} \quad (\text{式3})$$

當熱導性為常數，則(式3)可寫為

$$\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} + \frac{\dot{q}}{k} = \frac{1}{\alpha} \frac{\partial T}{\partial \tau} \quad (\text{式3-a})$$

上式中 $\alpha = k / \rho c$ 稱為材料的熱擴散率 (thermal diffusivity)。 α 值愈大，經由材料的熱擴散也愈快。這可由檢視構成 α 的各個量看出。 α 值大時，可能由於材料有高的導熱性，它表示有較快的熱傳遞速率；或者由於低的熱容量 (heat capacity) ρc ，低的熱容量表示熱能通過材料時，只有少量被吸收用以升高材料的溫度，因此有更多的能量被傳遞過去。熱擴散率 α 的單位為 m^2 / s 。

在以上的推導中，在 $x + dx$ 處的微分項利用泰勒級數展開式，但僅保留此級數的前兩項。

利用微積分技巧，(式3-a)可轉換成圓柱座標或球座標，其結果如下：

圓柱座標：

$$\frac{\partial^2 T}{\partial \gamma^2} + \frac{1}{\gamma} \frac{\partial T}{\partial \gamma} + \frac{1}{\gamma^2} \frac{\partial^2 T}{\partial \phi^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} + \frac{\dot{q}}{k} = \frac{1}{\alpha} \frac{\partial T}{\partial \tau} \quad (\text{式3-b})$$

球座標：

$$\frac{1}{\gamma} \frac{\partial^2}{\partial \gamma^2} (\gamma T) + \frac{1}{\gamma^2 \sin \theta} \frac{\partial}{\partial \theta} \left(\sin \theta \frac{\partial T}{\partial \theta} \right) + \frac{1}{\gamma^2 \sin^2 \theta} \frac{\partial^2 T}{\partial \phi^2} + \frac{\dot{q}}{k} = \frac{1}{\alpha} \frac{\partial T}{\partial \tau} \quad (\text{式3-c})$$

用於(式3-b)及(式3-c)的座標系統分別用圖 3-(b)及圖 3-(c)表示。

許多實際問題，僅是上面所列通式的特殊情形。在此列出幾種有實際情況的通式簡化式。

一維穩態熱流（無熱產生）：

$$\frac{d^2T}{dx^2} = 0 \quad (\text{式4})$$

注意當 $q = \text{常數}$ ，此式和(式1)相同。

圓柱座標一維穩態熱流（無熱產生）：

$$\frac{d^2T}{dr^2} + \frac{1}{r} \frac{dT}{dr} = 0 \quad (\text{式5})$$

有熱源的一維穩態熱流：

$$\frac{d^2T}{dx^2} + \frac{\dot{q}}{k} = 0 \quad (\text{式6})$$

無熱源的二維穩態熱流：

$$\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} = 0 \quad (\text{式7})$$

三、導熱性

(式1)用以定義導熱性，基於此定義，可經由實驗測量以決定各種不同材料的導熱性。對於適度低溫的氣體可用氣體動力理論 (kinetic theory of gases) 加以解析，可準確地預測實驗觀察值。在某些情況下，也可用理論來預測固體和液體的導熱性，但一般而言，對於固體和液體，仍然存在著一些未解決的問題和觀念需要澄清。

氣體的熱傳導機構相當簡單。我們知道分子動能和溫度有關，因此，分子在高溫區比在低溫區有較高的速度。分子運動是連續而雜亂的，相互碰撞並交換能量和動量。不論在氣體中是否有溫度梯度存在，分子都具有此種雜亂的運動，當分子由高溫區移至低溫區，即將動能傳給系統中低溫部份，此乃藉著碰撞而將能量傳給低能量分子。

表 1. 列出許多材料特有的導熱性數值，以顯示與實際上相對大小的

階次 (order) 相符合。一般而言，導熱性和溫度有極密切的關係。

表/。各種材料在 0°C 時的導熱性

材 料	導 熱 性 k	
	W/m ² ·°C	Btu/h·ft ² ·°F
金 屬：		
銀 (純)	410	237
銅 (純)	385	223
鋁 (純)	202	117
鎳 (純)	93	54
鐵 (純)	73	42
碳鋼，1% 碳	43	25
鉛 (純)	35	20.3
鎳鉻鋼 (18% 鉻，8% 鎳)	16.3	9.4
非金屬固體：		
碳，與軸平行	41.6	24
鎂	4.15	2.4
大理石	2.08 ~ 2.94	1.2 ~ 1.7
砂石	1.83	1.06
玻璃，窗用	0.78	0.45
楓或橡木	0.17	0.096
木屑	0.059	0.034
玻璃纖維	0.038	0.022
液 體：		
水銀	8.21	4.74
水	0.556	0.327
氨	0.540	0.312
潤滑油，SAE 50	0.147	0.085
氟 12，CCl ₂ F ₂	0.073	0.042
氣 體：		
氫	0.175	0.101
氮	0.141	0.081
空氣	0.024	0.0139
水蒸氣 (飽和)	0.0206	0.0119
二氧化碳	0.0146	0.00844

我們知道當熱流以瓦特 (W) 表示時，導熱性的單位為 $W/m \cdot ^\circ C$ 。需要注意的是，導熱性包括熱傳遞速率，而其大小乃表示熱流通過該材料的快慢。在以上討論的分子模式中，熱傳遞速率將如何計算？很顯然的，分子移動愈快，其傳遞能量也愈快，因此氣體的導熱性隨溫度而定。利用簡化的解析，顯示出氣體的導熱性隨絕對溫度的平方根而變。(氣體的聲速是隨絕對溫度的平方根而變；而音速大約等於分子的平均速度。) 若干典型氣體的導熱性如圖 4. 所示。在適當的壓力下，大多數氣體的導熱性

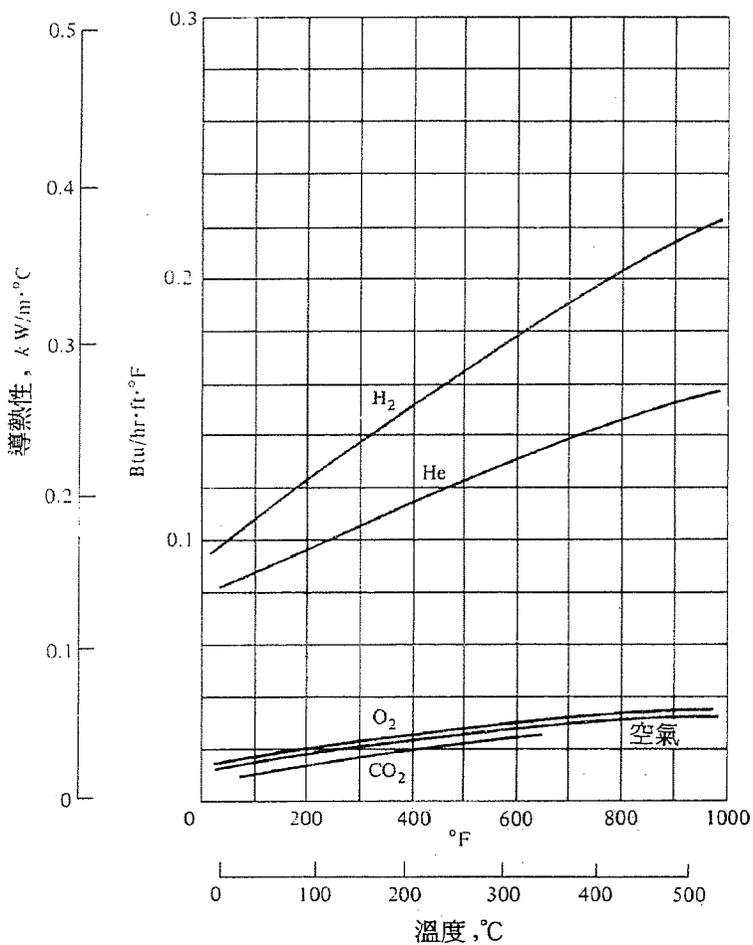


圖4. 若干典型氣體的導熱性 [$1 W/m \cdot ^\circ C = 0.5779 Btu/h \cdot ft \cdot ^\circ F$]