

# 일반적 열 전달 방정식

## Heat Transfer In General Formula

이동현상이론 (MSA0013)

창원대학교 신소재공학부

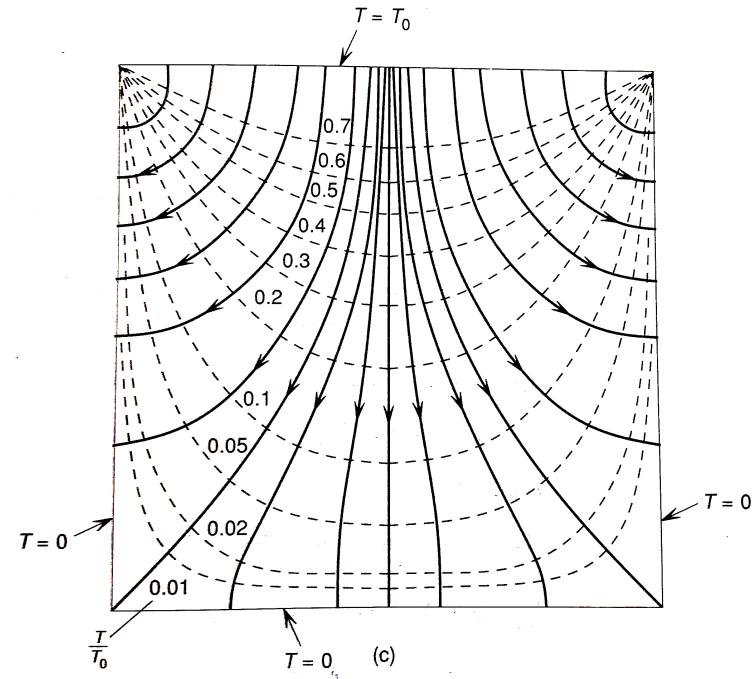
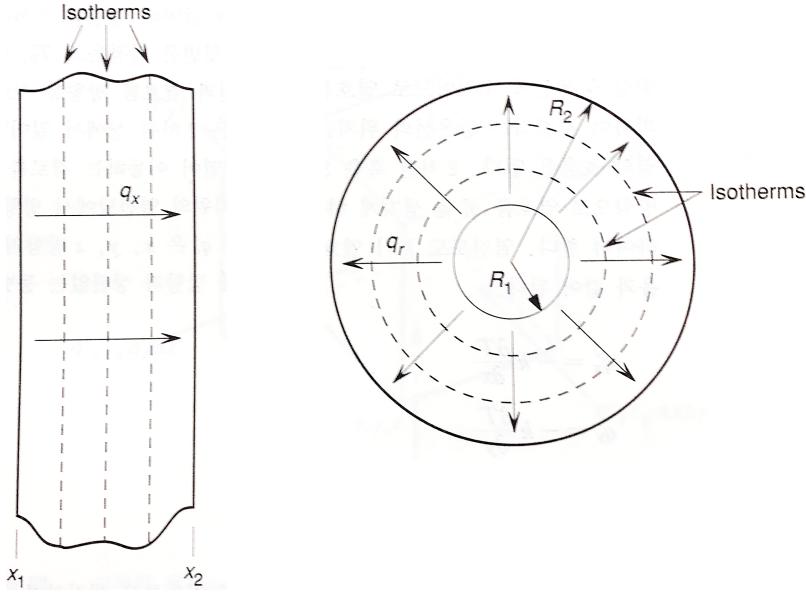
정영웅



[yjeong@changwon.ac.kr](mailto:yjeong@changwon.ac.kr)  
<https://youngung.github.io>  
<https://github.com/youngung>

# 일반(다차원적) 열전도 방정식

앞서 우리는 평면벽이나 원통형벽을 통해 1차원적인 열 전도 (즉, 단 한방향으로의 열전도)만을 고려하였다.



더욱 복잡한 형상이나, 다차원적 열 경계 조건에서는 일반적 열전도 방정식을 사용하여 열전도 현상을 설명해야 한다.



# 등방성 재료의 열전도도

- 따라서, 열 흐름 (heat flux)  $q$ 는 벡터로 표현되며, 3차원 공간에서 벡터  $\vec{q}$ 는 세 성분으로 이루어진다:  $\vec{q}_x, \vec{q}_y, \vec{q}_z$
- 3차원 공간의 일반적 열흐름 문제를 설명하기 위해서는 Fourier 법칙을 다음과 같이 표현하여야 한다.

$$\vec{q}_x = -kA_x \frac{dT}{dx}$$



$$\vec{q}' = -\bar{\bar{k}} \cdot \vec{\nabla}T$$



$$\vec{q}'_i = -\bar{\bar{k}}_{ij} \vec{\nabla}_j T$$

$\vec{\nabla}T$ : Temperature Gradient  
 $\bar{\bar{k}}$ : 열전도도 tensor

$$\vec{q}'_x = -\bar{\bar{k}}_{xx} \vec{\nabla}_x T - \bar{\bar{k}}_{xy} \vec{\nabla}_y T - \bar{\bar{k}}_{xz} \vec{\nabla}_z T$$

$$\vec{q}'_x = -\bar{\bar{k}}_{xx} \vec{\nabla}_x T$$

$$\vec{q}'_x = -k \vec{\nabla}_x T$$

$$\vec{q}'_y = -\bar{\bar{k}}_{yx} \vec{\nabla}_x T - \bar{\bar{k}}_{yy} \vec{\nabla}_y T - \bar{\bar{k}}_{yz} \vec{\nabla}_z T$$

$$\vec{q}'_y = -\bar{\bar{k}}_{yy} \vec{\nabla}_y T$$

$$\vec{q}'_y = -k \vec{\nabla}_y T$$

$$\vec{q}'_z = -\bar{\bar{k}}_{zx} \vec{\nabla}_x T - \bar{\bar{k}}_{zy} \vec{\nabla}_y T - \bar{\bar{k}}_{zz} \vec{\nabla}_z T$$

$$\vec{q}'_z = -\bar{\bar{k}}_{zz} \vec{\nabla}_z T$$

$$\vec{q}'_z = -k \vec{\nabla}_z T$$

Let's assume  $\bar{\bar{k}}_{ij} = 0$  if  $i \neq j$

열전도도가  
등방성을 가질 때.



# 열 에너지 수지

$$\vec{q}'_x = -k \vec{\nabla}_x T$$

$$q'_x = -k \frac{\partial T}{\partial x}$$

$$q'_y = -k \frac{\partial T}{\partial y}$$

$$q'_z = -k \frac{\partial T}{\partial z}$$

$$\vec{q}'_y = -k \vec{\nabla}_y T$$

$$\vec{q}'_z = -k \vec{\nabla}_z T$$

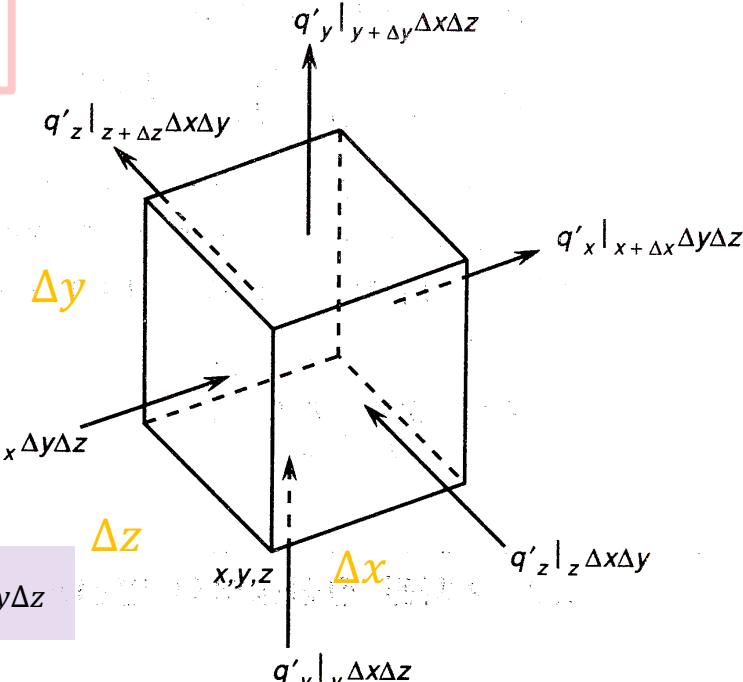
$$\left(\frac{\text{들어온 열}}{t}\right) - \left(\frac{\text{나간 열}}{t}\right) + \left(\frac{\text{발생한 열}}{t}\right) = \text{시간당 열에너지 변화}$$

$$(\text{발생한 열}/t) = \dot{q} \Delta V = \dot{q} \cdot \Delta x \Delta y \Delta z$$

$$\text{열에너지 변화}/t = \text{부피내 재료의 엔탈피 변화}/t = \frac{\partial H}{\partial t} \Delta x \Delta y \Delta z = \rho C_{p(m)} \frac{\partial T}{\partial t} \Delta x \Delta y \Delta z$$

$$(q'_x|_x - q'_x|_{x+\Delta x}) \Delta y \Delta z + (q'_y|_y - q'_y|_{y+\Delta y}) \Delta x \Delta z \\ + (q'_z|_z - q'_z|_{z+\Delta z}) \Delta x \Delta y + \dot{q} \cdot \Delta x \Delta y \Delta z = \rho C_{p(m)} \frac{\partial T}{\partial t} \Delta x \Delta y \Delta z$$

$$\frac{(q'_x|_x - q'_x|_{x+\Delta x})}{\Delta x} + \frac{(q'_y|_y - q'_y|_{y+\Delta y})}{\Delta y} + \frac{(q'_z|_z - q'_z|_{z+\Delta z})}{\Delta z} + \dot{q} = \rho C_{p(m)} \frac{\partial T}{\partial t}$$



$$-\left(\frac{\partial q'_x}{\partial x} + \frac{\partial q'_y}{\partial y} + \frac{\partial q'_z}{\partial z}\right) + \dot{q} = \rho C_{p(m)} \frac{\partial T}{\partial t}$$

$$-k \left( \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} \right) + \dot{q} = \rho C_{p(m)} \frac{\partial T}{\partial t}$$



# 열전도 방정식

$$-k \left( \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} \right) + \dot{q} = \rho C_{p(m)} \frac{\partial T}{\partial t}$$

Steady-state  $\left(\frac{\partial T}{\partial t} = 0\right)$

No heat-generation  $\dot{q} = 0$

$$-k \left( \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} \right) + \dot{q} = 0 \rightarrow -k \left( \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} \right) = 0 \rightarrow \left( \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} \right) = 0$$

$$\left( \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} \right) = 0$$

Laplacian: Divergence of Gradient:  $\sum_i \left( \frac{\partial^2 f}{\partial x_i^2} \right)$

정상상태의 수학적 표현방법에 널리 쓰임



# Laplace equation

Laplace equation

$$u_{xx} + u_{yy} = 0$$

Laplace 1780's

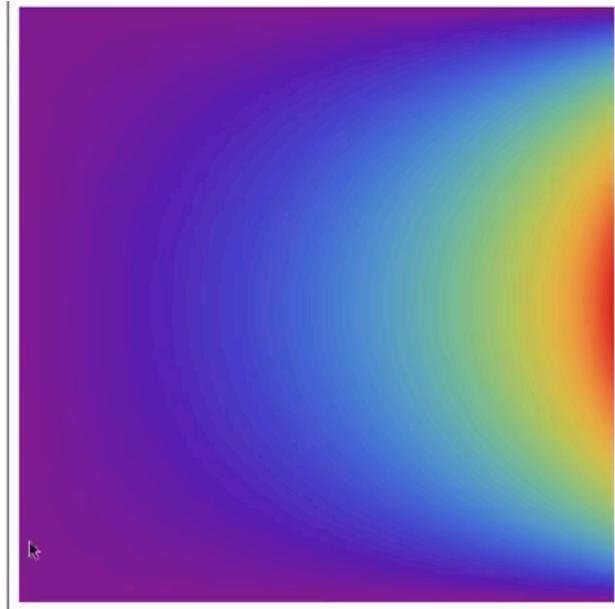
mechanical equilibrium



thermal equilibrium



..plus that boundary data.



# 2차원 정상상태의 열전도

$$\left( \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} \right) = 0 \quad \xrightarrow{(x,y) \text{ 2차원 공간}} \quad \left( \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} \right) = 0$$

온도 분포  $T(x, y)$  및  
온도 구배  $\left( \frac{\partial T}{\partial x}, \frac{\partial T}{\partial y} \right)$ ?

적절한 열경계 조건 (boundary condition)과 적분을 통해 구할 수 있겠다.

$$T(x, y) = \frac{4T_0}{\pi} \sum_n^{\infty} \frac{1}{n} \frac{\sinh(n\pi y/L)}{\sinh(n\pi)} \sin \frac{n\pi x}{L}$$

왼편에 보시다 시피, 이러한 방법은  
매우 까다롭거나, 어렵다...

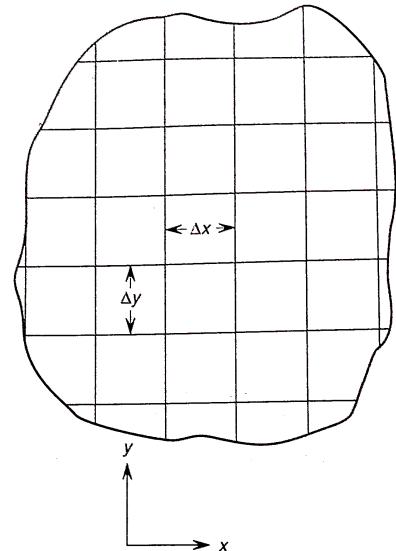
이런 경우, 해를 **근사적**으로 구할 수 있는 [유한 차분법](#) (Finite difference method)이 유용하다.



# 유한 차분법

미분

$$\frac{\partial T}{\partial x} = \lim_{\Delta x \rightarrow 0} \frac{\Delta T}{\Delta x}$$



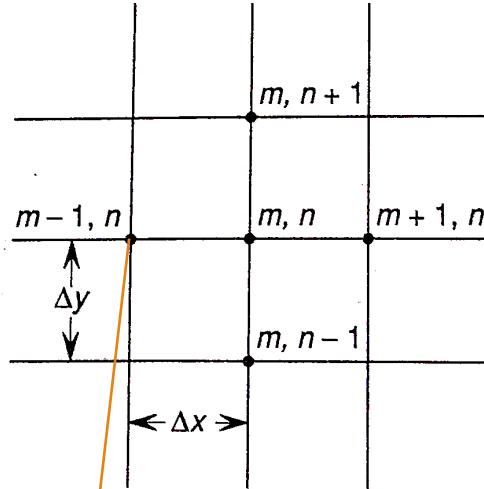
열 구조물을 유한한 크기( $\Delta x, \Delta y$ )의 grid로 세분한다.

1<sup>st</sup> order 차분

$$\frac{\partial T}{\partial x} \approx \frac{T(x + \Delta x) - T(x)}{\Delta x}$$

2<sup>nd</sup> order 차분

$$\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} \approx \frac{T(x + \Delta x) - 2T(x) + T(x - \Delta x)}{(\Delta x)^2}$$



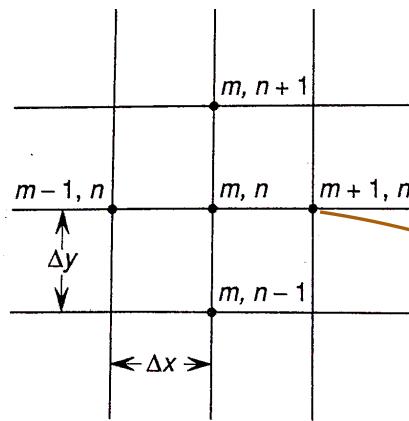
각 교차점에서의 온도  $T$ 를 구하는 것이 목표.

2차원 구조체를 x축 방향과 y축 방향으로 각각 분할하여  $T(x, y)$ 를 불연속적인 유한한 크기의 요소 (예를 들어  $T_{m-1,n}, T_{m,n}, T_{m+1,n}$ 로 표기된 온도 분포)에서 찾아보는 방법.



$$\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} \approx \frac{T(x + \Delta x) - 2T(x) + T(x - \Delta x)}{(\Delta x)^2}$$

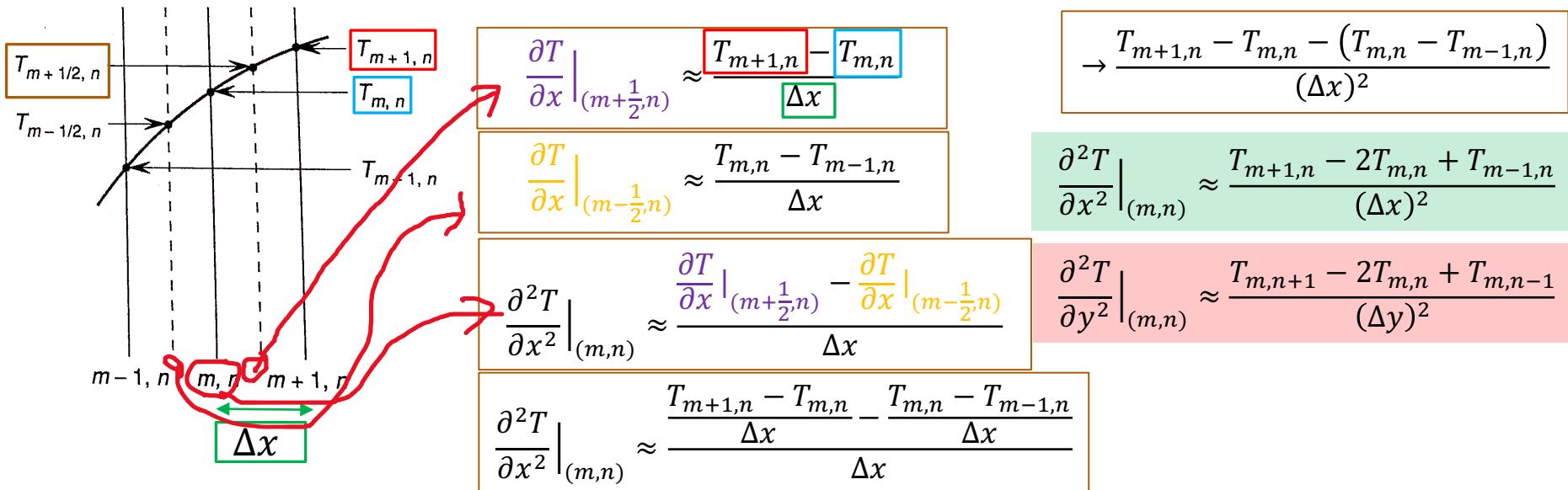
# 도출해보자



각 교차점에서의 온도  $T$ 를  
구하는 것이 목표.

각 교차점의 온도를  $T_{m,n}$ 의  
 $T_{m+1,n}$  등으로 표기 가능.

$(m + \frac{1}{2}, n)$ 에서 x 방향으로의 온도 구배는?



$$\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} \approx \frac{T(x + \Delta x) - 2T(x) + T(x - \Delta x)}{(\Delta x)^2}$$

# 검증

$$\left. \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} \right|_{(m,n)} \approx \frac{T_{m+1,n} - 2T_{m,n} + T_{m-1,n}}{(\Delta x)^2}$$

$(x, y)$  2차원 공간에서의 정상상태 열전도 방정식에 대입

$$\left. \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} \right|_{(m,n)} \approx \frac{T_{m,n+1} - 2T_{m,n} + T_{m,n-1}}{(\Delta y)^2}$$

$$\left( \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} \right) = 0$$

$$\rightarrow \left( \frac{T_{m+1,n} - 2T_{m,n} + T_{m-1,n}}{(\Delta x)^2} + \frac{T_{m,n+1} - 2T_{m,n} + T_{m,n-1}}{(\Delta y)^2} \right) = 0$$

$\Delta x = \Delta y$  의 정사각형  
요소를 사용한다면

$$T_{m+1,n} - 2T_{m,n} + T_{m-1,n} + T_{m,n+1} - 2T_{m,n} + T_{m,n-1} = 0$$

$$\rightarrow T_{m+1,n} - 4T_{m,n} + T_{m-1,n} + T_{m,n+1} + T_{m,n-1} = 0$$

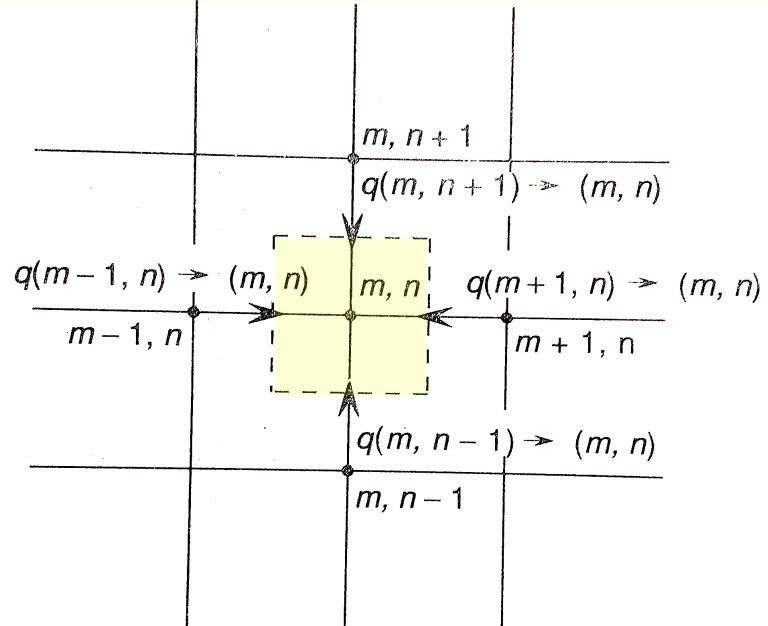
$$\rightarrow T_{m+1,n} + T_{m-1,n} + T_{m,n+1} + T_{m,n-1} = 4T_{m,n}$$

$$\rightarrow T_{m,n} = \frac{T_{m+1,n} + T_{m-1,n} + T_{m,n+1} + T_{m,n-1}}{4}$$



# 유한 차분법 검증

$$T_{m,n} = \frac{T_{m+1,n} + T_{m-1,n} + T_{m,n+1} + T_{m,n-1}}{4}$$



$(m, n)$ 을 중심으로 하는 노란 요소 안으로 주위에서 유입되는 열량과 요소 내 발생하는 열량의 합이 zero  $\because$  Steady-state!

$$q_{(m-1,n) \rightarrow (m,n)} = -k \cdot A \cdot \frac{\partial T}{\partial x} \approx -k \cdot \Delta y \Delta z \cdot \frac{T_{(m,n)} - T_{(m-1,n)}}{\Delta x}$$

$$q_{(m,n) \rightarrow (m+1,n)} \approx -k \cdot \Delta y \Delta z \cdot \frac{T_{(m+1,n)} - T_{(m,n)}}{\Delta x}$$

$$q_{(m,n-1) \rightarrow (m,n)} \approx -k \cdot \Delta x \Delta z \cdot \frac{T_{(m,n)} - T_{(m,n-1)}}{\Delta y}$$

$$q_{(m,n) \rightarrow (m,n+1)} \approx -k \cdot \Delta x \Delta z \cdot \frac{T_{(m,n+1)} - T_{(m,n)}}{\Delta y}$$

요소 내 발생하는 열량의 합:  $\dot{q} \Delta x \Delta y \Delta z$

$$\begin{aligned} & -k \cdot \Delta y \Delta z \cdot \frac{T_{(m,n)} - T_{(m-1,n)}}{\Delta x} - k \cdot \Delta x \Delta z \cdot \frac{T_{(m,n)} - T_{(m,n-1)}}{\Delta y} \\ & - \left[ -k \cdot \Delta y \Delta z \cdot \frac{T_{(m+1,n)} - T_{(m,n)}}{\Delta x} - k \cdot \Delta x \Delta z \cdot \frac{T_{(m,n+1)} - T_{(m,n)}}{\Delta y} \right] \\ & + \dot{q} \Delta x \Delta y \Delta z = 0 \end{aligned}$$

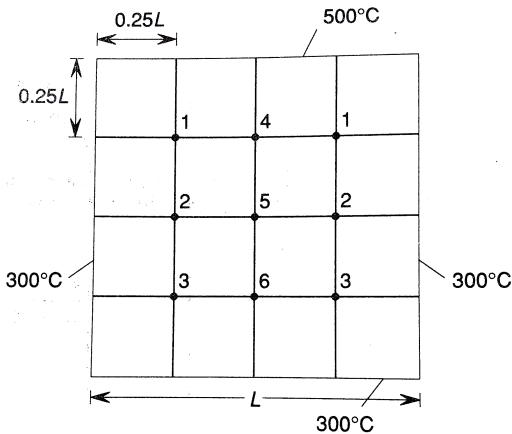
$$\begin{aligned} & T_{(m-1,n)} + T_{(m,n-1)} + T_{(m+1,n)} + T_{(m,n+1)} \\ & + \frac{\dot{q} \Delta x \Delta y}{k} - 4T_{(m,n)} = 0 \end{aligned}$$

With  $\Delta x = \Delta y$



# 예제 6.10

□ 변의 길이가 L인 정사각형 판에서 장상상태하의 온도 분포를 계산하여라.



$$at \text{ Pt. 1} \\ 300 + 500 + T_2 + T_4 = 4T_1$$

$$at \text{ Pt. 2} \\ 300 + T_1 + T_3 + T_5 = 4T_2$$

$$at \text{ Pt. 3} \\ 300 + 500 + T_2 + T_6 = 4T_3$$

$$at \text{ Pt. 4} \\ 500 + T_1 + T_4 + T_5 = 4T_4$$

$$at \text{ Pt. 5} \\ T_2 + T_3 + T_4 + T_6 = 4T_5$$

$$at \text{ Pt. 6} \\ 300 + T_3 + T_4 + T_5 = 4T_6$$

$$at \text{ Pt. 1} \\ -4T_1 + T_2 + T_4 = -800$$

$$at \text{ Pt. 2} \\ T_1 - 4T_2 + T_3 + T_5 = -300$$

$$at \text{ Pt. 3} \\ T_2 - 4T_3 + T_6 = -800$$

$$at \text{ Pt. 4} \\ 2T_1 - 4T_4 - T_5 = -500$$

$$at \text{ Pt. 5} \\ 2T_2 + T_4 - 4T_5 + T_6 = 0$$

$$at \text{ Pt. 6} \\ 2T_3 + T_5 - 4T_6 = -300$$

$aT_1 + bT_2 + cT_3 + dT_4 + eT_5 + fT_6 = g$   
형태로 통합하면...

$$\begin{bmatrix} -4 & 1 & 0 & 1 & 0 & 0 \\ 1 & -4 & 1 & 0 & 1 & 0 \\ 0 & 1 & -4 & 0 & 0 & 1 \\ 2 & 0 & 0 & -4 & -1 & 0 \\ 0 & 2 & 0 & 1 & -4 & 1 \\ 0 & 0 & 2 & 0 & 1 & -4 \end{bmatrix} = \begin{bmatrix} -800 \\ -300 \\ -800 \\ -500 \\ 0 \\ -300 \end{bmatrix}$$

$$\begin{bmatrix} T_1 \\ T_2 \\ T_3 \\ T_4 \\ T_5 \\ T_6 \end{bmatrix} = \begin{bmatrix} -4 & 1 & 0 & 1 & 0 & 0 \\ 1 & -4 & 1 & 0 & 1 & 0 \\ 0 & 1 & -4 & 0 & 0 & 1 \\ 2 & 0 & 0 & -4 & -1 & 0 \\ 0 & 2 & 0 & 1 & -4 & 1 \\ 0 & 0 & 2 & 0 & 1 & -4 \end{bmatrix}^{-1} \begin{bmatrix} -800 \\ -300 \\ -800 \\ -500 \\ 0 \\ -300 \end{bmatrix}$$



