

## II 熱環境 1 温度と熱移動 (教科書 pp. 40～53)

### 1. 今日の目標

- 1) 熱の移動に3種類+1種類の現象があることを理解しよう。
- 2) 熱貫流量の計算ができるようにしよう。

### 2. 熱の移動 (教科書 pp. 41～50)

熱の移動の形態には、\_\_\_\_\_による熱伝達、\_\_\_\_\_による熱伝達、\_\_\_\_\_の4種類がある。

→オームの法則を思い出してみよう。

$$[\text{_____}] = 1 / [\text{_____}] \times [\text{_____}]$$

### 2. 1 熱伝導 (教科書 pp. 41～43)

\_\_\_\_\_の部分から\_\_\_\_\_の部分へと、その間に介在する\_\_\_\_\_を伝わって（隣り合う分子を通じて）熱が移動する現象。

→環境工学では主に、\_\_\_\_\_中の熱移動を扱う。

$$[\text{_____}] = [\text{_____}] \div [\text{_____}] \times [\text{_____}]$$

$$q_k = \frac{\lambda}{x} \cdot (\theta_1 - \theta_2) \quad (1) \text{ (教科書 p. 41 の (1.7) 式を書き改めた)}$$

ここで、

$q_k$  : 単位面積当たりの熱伝導による熱流 [W/m<sup>2</sup>]

$\lambda$  : 热伝導率 [W/(m·K)] →材料の熱の伝わりやすさを示す ( $\lambda$  : ラムダ)

$x$  : 材料の厚さ [m]

$(\theta_1 - \theta_2)$  : 温度差 [K] ( $\theta$  : シータ)

・比重の\_\_\_\_\_物質、すなわち、分子数が大きく密度が濃い固体ほど熱を伝え\_\_\_\_\_ (= 热伝導率大きい)。→教科書 p. 42 の図 1-3 もしくは p. 43 の図 1-4 を参照のこと。

→比重：ある物資の質量と同じ体積の4℃の純水の質量の比

・静止した\_\_\_\_\_の層があると、熱を伝えにくい。

## 2. 2 対流による熱伝達（教科書 pp. 43～45）

\_\_\_\_\_（\_\_\_\_体や\_\_\_\_体）の\_\_\_\_\_にのって、\_\_\_\_温の部分から\_\_\_\_温の部分へ熱が移動する現象。浮遊した分子間での熱のやり取りで、真空中ではこのような熱のやり取りはない。

→環境工学では主に、\_\_\_\_\_と\_\_\_\_\_の間の熱移動を扱う。

$$[ \quad ] = [ \quad ] \times [ \quad ] \\ q_c = \alpha_c \cdot (\theta_1 - \theta_2) \quad (2) \text{ (教科書 p. 44 の (1.8) 式を書き改めた)}$$

ここで、

$q_c$  : 単位面積当たりの対流による熱流 [ $\text{W}/\text{m}^2$ ]

$\alpha_c$  : 対流熱伝達率 [ $\text{W}/(\text{m}^2 \cdot \text{K})$ ] →熱の伝わりやすさを示す ( $\alpha$  : アルファ)

- 対流熱伝達率  $\alpha_c$  は、状況に応じて大きく変化する係数。例えば、流速が大きくなると対流熱伝達率  $\alpha_c$  も大きくなる。しかし、設計段階では、教科書 p. 45 の表 1-1 のように決めてしまうことが多い。

## 2. 3 放射による熱伝達（教科書 pp. 45～50）

\_\_\_\_温の物体から\_\_\_\_温の物体へと、\_\_\_\_\_（\_\_\_\_\_）の形で熱が移動する現象。真空中でもこのような熱のやり取りはある。

→環境工学では主に、固体表面と固体表面の間の熱移動を扱う。

$$[ [ \quad ] ] = [ \quad ] \times [ \quad ] \\ q_r = \alpha_r \cdot (\theta_1 - \theta_2) \quad (3) \text{ (教科書 p. 46 の (1.10) 式を書き改めた)}$$

ここで、

$q_r$  : 単位面積当たりの放射による熱流 [ $\text{W}/\text{m}^2$ ]

$\alpha_r$  : 放射熱伝達率 [ $\text{W}/(\text{m}^2 \cdot \text{K})$ ] →熱の伝わりやすさを示す

- 放射熱伝達の理解はかなり難しいが、興味がある人は、教科書 pp. 45～50 を参照。

2005.10.20

環境共生学部・居住環境学専攻  
助教授・辻原万規彦

## 2. 4 物質移動（教科書 p. 50）

物質の移動によって熱が移動する現象。

→環境工学では主に、水の\_\_\_\_\_あるいは\_\_\_\_\_に伴って起こる熱移動を扱う。

<補足>

\_\_\_\_\_：物質の状態を変えずに、\_\_\_\_\_を変化させるために費やされる熱量。

\_\_\_\_\_：物質の\_\_\_\_\_のとき、温度の変化を伴わないで吸収または放出される熱量。

\*\*\*\*\* メモ \*\*\*\*\*

## 3. 熱貫流（教科書 pp. 50～53）

外気の気温がある温度の時に、

- ・どんな材料の壁を用いれば、要求する室内の気温を実現できるであろうか？
- ・ある材料の壁を使えば、室内の気温は何度になるであろうか？

注) 以下の説明は、教科書を更に簡略化している。教科書では、実際には近似を入れてあるものも、説明の際には断っていないので注意。

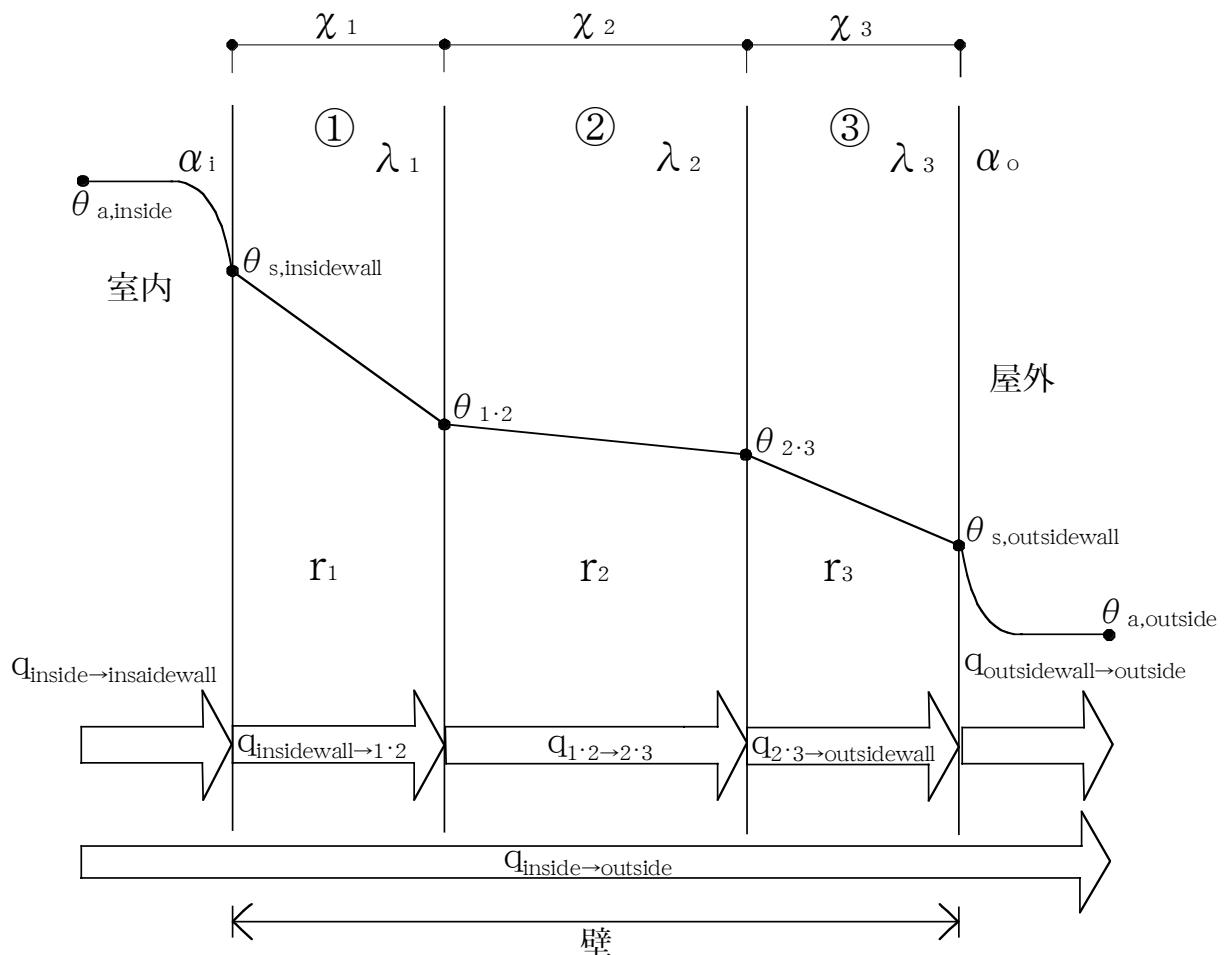


図 热貫流の計算

図中の記号は、以下の通り。

$x_1$  : 1番目の壁の層の厚さ [m] (2番目の壁、3番目の壁も同様)

$\lambda_1$  : 1番目の壁の熱伝導率 [W/m·K] (2番目の壁、3番目の壁も同様)

$\theta_{1\cdot2}$  : 1番目の壁と2番目の壁との間での温度 [K] (その他の温度の表示も同様)

$r_1$  : 1番目の壁の熱伝導抵抗  $[(\text{m}^2 \cdot \text{K})/\text{W}]$  (2番目の壁、3番目の壁も同様)

$\alpha_i$  : 室内側の側壁の総合熱伝達率  $[\text{W}/(\text{m}^2 \cdot \text{K})]$

$\alpha_o$  : 屋外側の側壁の総合熱伝達率  $[\text{W}/(\text{m}^2 \cdot \text{K})]$

$q_{1.2 \rightarrow 2.3}$  : 1番目の壁と2番目の壁との間から2番目の壁と3番目の壁との間へ流れる熱量

$[\text{W}/\text{m}^2]$  (その他の熱量の表示も同様)

(1) 室内→壁表面での熱移動は、対流と放射によるものがあるが、一緒にまとめる。

$$\begin{aligned} \rightarrow [ ] &= [ ] + [ ] \\ &= [ ] \\ &\times [ ] \end{aligned}$$

$$\begin{aligned} q_{inside \rightarrow insidewall} &= \alpha_{c,inside} \cdot (\theta_{a,inside} - \theta_{s,inside}) + \alpha_{r,inside} \cdot (\theta_{a,inside} - \theta_{s,inside}) \\ &= (\alpha_{c,inside} + \alpha_{r,inside}) \cdot (\theta_{a,inside} - \theta_{s,inside}) \\ &= \alpha_i \cdot (\theta_{a,inside} - \theta_{s,inside}) \end{aligned} \quad (4)$$

ここで、

$\alpha_i$  : 室内側側壁の総合熱伝達率  $[\text{W}/(\text{m}^2 \cdot \text{K})]$

([ ] 熱伝達率] = [ ] 熱伝達率] + [ ] 熱伝達率])

$$\alpha_i = \alpha_{c,inside} + \alpha_{r,inside} \quad (5)$$

ここで、

$\alpha_{c,inside}$  : 室内側の側壁の対流熱伝達率  $[\text{W}/(\text{m}^2 \cdot \text{K})]$

$\alpha_{r,inside}$  : 室内側の側壁の放射熱伝達率  $[\text{W}/(\text{m}^2 \cdot \text{K})]$

添え字は、以下の通り（できるだけ、教科書にあわせています）。

*inside* : 室内, *a* : 気温, *s* : 壁の表面温度, *insidewall* : (室内側の) 側壁面, *outside* : 屋外, *outsidewall* : (屋外側の) 側壁面, 1・2 : 1番目の壁と2番目の壁の間 (以下同じ)

(2) 壁表面→屋外での熱移動は、対流と放射によるものがあるが、一緒にまとめる。

$$\rightarrow [ \quad ] = [ \quad ] + [ \quad ] \\ = [ \quad ] \\ \times [ \quad ]$$

$$\begin{aligned} q_{\text{outsidewall} \rightarrow \text{outside}} &= \alpha_{c,outside} \cdot (\theta_{s,outside} - \theta_{a,outside}) + \alpha_{r,outside} \cdot (\theta_{s,outside} - \theta_{a,outside}) \\ &= (\alpha_{c,outside} + \alpha_{r,outside}) \cdot (\theta_{s,outside} - \theta_{a,outside}) \\ &= \alpha_o \cdot (\theta_{s,outside} - \theta_{a,outside}) \end{aligned} \quad (6)$$

ここで、

$\alpha_o$  : 屋外側側壁の総合熱伝達率 [W/(m<sup>2</sup>·K)]

(3) 壁面内の熱移動は、2. 1の熱伝導の式のままで、次のようになる。

$$\rightarrow [ \quad ] = [ \quad ] \div [ \quad ] \times [ \quad ]$$

$$q_{\text{insidewall} \rightarrow 1 \cdot 2} = \frac{\lambda_1}{x_1} \cdot (\theta_{s,insidewall} - \theta_{1 \cdot 2}) \quad (7)$$

$$q_{1 \cdot 2 \rightarrow 2 \cdot 3} = \frac{\lambda_2}{x_2} \cdot (\theta_{1 \cdot 2} - \theta_{2 \cdot 3}) \quad (8)$$

$$q_{2 \cdot 3 \rightarrow \text{outsidewall}} = \frac{\lambda_3}{x_3} \cdot (\theta_{2 \cdot 3} - \theta_{s,outsidewall}) \quad (9)$$

(4) 貫流熱量（熱貫流量）は以下のように算出する。

1) 定常状態（時間とともに変化しない、安定した状態）の時には、それぞれの層を通過する熱流は全て等しいので、

$$\rightarrow [\text{室内} \rightarrow \text{壁表面での熱移動}] = [\text{壁面内の熱移動}] = [\text{壁表面} \rightarrow \text{屋外での熱移動}]$$

$$q_{\text{inside} \rightarrow \text{insidewall}} = q_{\text{insidewall} \rightarrow 1 \cdot 2} = q_{1 \cdot 2 \rightarrow 2 \cdot 3} = q_{2 \cdot 3 \rightarrow \text{outsidewall}} = q_{\text{outsidewall} \rightarrow \text{outside}} = q_{\text{inside} \rightarrow \text{outside}} \quad (10)$$

となり、温度の項を消去すると、

$$\begin{aligned} q_{\text{inside} \rightarrow \text{outside}} &= \frac{1}{\frac{1}{\alpha_i} + \frac{x_1}{\lambda_1} + \frac{x_2}{\lambda_2} + \frac{x_3}{\lambda_3} + \frac{1}{\alpha_o}} \cdot (\theta_{a,\text{inside}} - \theta_{a,\text{outside}}) \\ &= K \cdot (\theta_{a,\text{inside}} - \theta_{a,\text{outside}}) \end{aligned} \quad (11)$$

$$\rightarrow [ \quad ] = [ \quad ] \times [ \quad ]$$

ただし、

$$K = \frac{1}{\frac{1}{\alpha_i} + \frac{x_1}{\lambda_1} + \frac{x_2}{\lambda_2} + \frac{x_3}{\lambda_3} + \frac{1}{\alpha_o}} \quad (12)$$

$K$  :  $\text{[W/(m}^2 \cdot \text{K}]}$  → 热の伝わりやすさを表す。

この热貫流率を、もっと一般的に書くと

$$K = \frac{1}{\frac{1}{\alpha_i} + \sum \frac{x_k}{\lambda_k} + \frac{1}{\alpha_o}} \quad (13)$$

2) 結局、最終的に  $\text{[W]}$  の  $Q_{\text{inside} \rightarrow \text{outside}}$  は、

$$\begin{aligned} Q_{\text{inside} \rightarrow \text{outside}} &= q_{\text{inside} \rightarrow \text{outside}} \cdot S_w \\ &= K \cdot (\theta_{a,\text{inside}} - \theta_{a,\text{outside}}) \cdot S_w \\ &= \frac{1}{\frac{1}{\alpha_i} + \sum \frac{x_k}{\lambda_k} + \frac{1}{\alpha_o}} \cdot (\theta_{a,\text{inside}} - \theta_{a,\text{outside}}) \cdot S_w \end{aligned} \quad (14) \text{ (教科書 p. 53 の (1.26) 式)}$$

(ただし、教科書 p. 53 の (1.26) 式の  $\sum \frac{x_i}{\lambda_i}$  を、(14) 式では  $\sum \frac{x_k}{\lambda_k}$  としている。)

ここで、

$S_w$  : 外壁の面積 [ $\text{m}^2$ ]

$$\rightarrow [ \underline{\hspace{2cm}} (\underline{\hspace{2cm}}) ] = [\underline{\hspace{2cm}}] \\ \times [\underline{\hspace{2cm}}] \times [\underline{\hspace{2cm}}]$$

(5)

ここまででは、全て熱の伝わり「やすさ」で考えてきたが、逆に「熱の伝わり「      」」 = 「      」で考えるとどうなるか？

- ・室内→壁表面での熱移動は、対流と放射によるものがあるが、一緒にまとめる。

$$\begin{aligned} q_{inside \rightarrow insidewall} &= \alpha_i \cdot (\theta_{a,inside} - \theta_{s,inside}) \\ \rightarrow &= \frac{1}{r_i} \cdot (\theta_{a,inside} - \theta_{s,inside}) \end{aligned} \quad (15)$$

ここで、

$r_i$  : 室内側の        [(m<sup>2</sup>·K)/W] → 热の伝わりにくさを表す。

- ・壁表面→屋外での熱移動は、対流と放射によるものがあるが、一緒にまとめる。

$$\begin{aligned} q_{outsidewall \rightarrow outside} &= \alpha_o \cdot (\theta_{s,outside} - \theta_{a,outside}) \\ \rightarrow &= \frac{1}{r_o} \cdot (\theta_{s,outside} - \theta_{a,outside}) \end{aligned} \quad (16)$$

ここで、

$r_o$  : 屋外側の        [(m<sup>2</sup>·K)/W] → 热の伝わりにくさを表す。

- ・壁面内の熱移動は、2. 1の熱伝導の式のままで、次のようになる。

$$q_{insidewall \rightarrow 1\cdot2} = \frac{\lambda_1}{x_1} \cdot (\theta_{s,insidewall} - \theta_{1\cdot2}) = \frac{1}{x_1} \cdot (\theta_{s,insidewall} - \theta_{1\cdot2}) = \frac{1}{r_1} \cdot (\theta_{s,insidewall} - \theta_{1\cdot2}) \quad (17)$$

$$q_{1\cdot2 \rightarrow 2\cdot3} = \frac{\lambda_2}{x_2} \cdot (\theta_{1\cdot2} - \theta_{2\cdot3}) = \frac{1}{x_2} \cdot (\theta_{1\cdot2} - \theta_{2\cdot3}) = \frac{1}{r_2} \cdot (\theta_{1\cdot2} - \theta_{2\cdot3}) \quad (18)$$

$$q_{2\cdot3 \rightarrow outsidewall} = \frac{\lambda_3}{x_3} \cdot (\theta_{2\cdot3} - \theta_{s,outsidewall}) = \frac{1}{x_3} \cdot (\theta_{s,insidewall} - \theta_{1\cdot2}) = \frac{1}{r_3} \cdot (\theta_{s,insidewall} - \theta_{1\cdot2}) \quad (19)$$

ここで、

$r_1, r_2, r_3$  : 各層の        [(m<sup>2</sup>·K)/W] → 热の伝わりにくさを表す。

- 定常状態の時には、各層を通過する熱流は全て等しいので、

$$q_{inside \rightarrow insidewall} = q_{insidewall \rightarrow 1 \cdot 2} = q_{1 \cdot 2 \rightarrow 2 \cdot 3} = q_{2 \cdot 3 \rightarrow outsidewall} = q_{outsidewall \rightarrow outside} = q_{inside \rightarrow outside} \quad (20)$$

となり、温度の項を消去すると、

$$\begin{aligned} q_{inside \rightarrow outside} &= \frac{1}{r_i + r_1 + r_2 + r_3 + r_o} \cdot (\theta_{a,inside} - \theta_{a,outside}) \\ &= \frac{1}{R} \cdot (\theta_{a,inside} - \theta_{a,outside}) \\ &= K \cdot (\theta_{a,inside} - \theta_{a,outside}) \end{aligned} \quad (21)$$

ただし、

$$R = r_i + r_1 + r_2 + r_3 + r_o = \frac{1}{K} \quad (22)$$

$R$  : \_\_\_\_\_ [ $(m^2 \cdot K) / W$ ] → 热の伝わりにくさを表す。

→ \_\_\_\_\_ は、\_\_\_\_\_ の逆数。

この熱貫流抵抗を、もっと一般的に書くと

$$\begin{aligned} R &= r_i + \sum r_k + r_o \\ &= \frac{1}{\alpha_i} + \sum \frac{x_k}{\lambda_k} + \frac{1}{\alpha_o} = \frac{1}{K} \end{aligned} \quad (23)$$

- 最終的に貫流熱量（熱貫流量） $Q_{inside \rightarrow outside}$  [W] は、

$$\begin{aligned} Q_{inside \rightarrow outside} &= q_{inside \rightarrow outside} \cdot S_w \\ &= \frac{1}{R} \cdot (\theta_{a,inside} - \theta_{a,outside}) \cdot S_w \\ &= K \cdot (\theta_{a,inside} - \theta_{a,outside}) \cdot S_w \end{aligned} \quad (24)$$

→ p. 11 の (14) 式と同じこと。

#### 4. 参考 URL

##### [1] 講義資料のダウンロード

<http://www.pu-kumamoto.ac.jp/~m-tsujikougi.html/genron.html/setubigen.html>

#### △ 次回の講義予定

II 热環境	2 室温と热負荷 (教科書 pp. 54～59)
II 热環境	3 断熱と気密と結露 (教科書 pp. 60～64)