

Inhaltsverzeichnis

Abbildungsverzeichnis	1
Tabellenverzeichnis	1
Literatur	1
1 Zellenmethode	2
1.1 Dimensionslose Kennzahlen	2
1.2 Zellenmethode	3

Abbildungsverzeichnis

1 Cell	3
------------------	---

Tabellenverzeichnis

1 Indizes	2
2 Formelzeichen	2

Literatur

- [1] Vdi-wärmeatlas : Fachlicher träger vdi-gesellschaft verfahrenstechnik und chemieingenieurwesen, 2019. URL <https://doi.org/10.1007/978-3-662-52989-8>.
- [2] P. Böckh. Wärmeübertragung : Grundlagen und praxis, 2017. URL <http://dx.doi.org/10.1007/978-3-662-55480-7>.
- [3] T. Kuppan. Heat Exchanger Design Handbook. Second edition, 2013. ISBN 978-1-4398-4213-3.
- [4] O. Strelow. A general calculation method for heat exchanger networks/eine allgemeine berechnungsmethode für wärmeübertragerschaltungen. Forschung im Ingenieurwesen, 63(9):255, 1997. ISSN 0015-7899.

Formelzeichen und Indizes

Subscripts

i	Stoffstrom ($i = 1,2$)
j	Zelle/ Apparat
p	vorherige Zelle des Stoffstroms 1
q	vorherige Zelle des Stoffstroms 2

Superscripts

i	am Eintritt der Zelle/ Apparats
o	am Austritt der Zelle/ Apparats
I	Eintritt in das Netzwerk
O	Austritt aus dem Netzwerk

Tabelle 1: Indizes

Kurzzeichen	Einheit	Bedeutung
P	-	dimensionslose Temperaturänderung
ϑ	K, °C	Temperatur
T	-	dimensionslose Temperatur
n_c	-	Anzahl der Zellen/ Apparate eines Wärmeübertragernetzwerks
n_i	-	Anzahl der in das Netzwerk ein bzw Austretenden Stoffströme

Tabelle 2: Formelzeichen

1 Zellenmethode

Die Zellenmethode ist eine Methode zur Aufteilung eines komplexen Wärmeübertragers in mehrere kleinere Teil-Wärmeübertrager, die als "Zellen" oder "Apparate" bezeichnet werden. Diese Zellen werden dann nacheinander von den Wärmeübertragungsmedien durchströmt. Jede Zelle wird als ein eigenständiger Wärmeübertrager betrachtet, und es werden individuelle Ein- und Austrittstemperaturen für die Medien in jeder Zelle angenommen. Das Ziel ist es, die Temperaturänderungen und den Wärmeaustausch in jeder Zelle zu berechnen.

1.1 Dimensionslose Kennzahlen

Um die Zellenmethode anwenden zu können, muss jeder Zelle eine möglichst realistische Stromführung zugeordnet, für die eine Betriebscharakteristik bekannt sein muss, werden. Damit können für jede Zelle die dimensionslosen Kennzahlen berechnet bzw zugewiesen werden.

Die Dimensionslose Temperaturänderung der Stoffströme oder auch Betriebscharakterik ist gegeben durch:

$$P_1 = \frac{\vartheta_1^i - \vartheta_1^o}{\vartheta_1^i - \vartheta_2^i} \quad (1a)$$

$$P_2 = \frac{\vartheta_2^o - \vartheta_2^i}{\vartheta_1^i - \vartheta_2^i} \quad (1b)$$

1.2 Zellenmethode

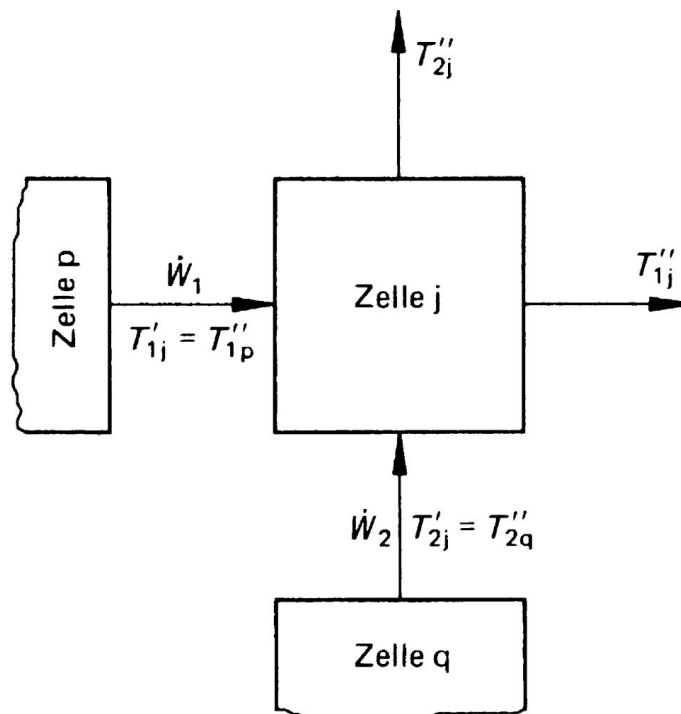


Abbildung 1: Cell

Zunächst können dimensionslose Temperaturen wie folgt definiert werden:

$$T_1 = \frac{\vartheta_1 - \vartheta_1^i}{\vartheta_1^i - \vartheta_2^i} \quad (2a)$$

$$T_2 = \frac{\vartheta_2 - \vartheta_2^i}{\vartheta_1^i - \vartheta_2^i} \quad (2b)$$

Mit den dimensionslosen Temperaturänderungen der Zelle P_{1j} Gleichung 1a

$$P_{1j} = \frac{\vartheta_{1j}^i - \vartheta_{1j}^o}{\vartheta_{1j}^i - \vartheta_{2j}^i} \rightarrow P_{1j}(\vartheta_{1j}^i - \vartheta_{2j}^i) - \vartheta_{1j}^i + \vartheta_{1j}^o = 0$$

$$(1 - P_{1j})\vartheta_{1j}^i - \vartheta_{1j}^o + P_{1j}\vartheta_{2j}^i = 0$$

und den dimensionslosen Temperaturen

$$T_{1j} = \frac{\vartheta_{1j} - \vartheta_1^i}{\vartheta_1^i - \vartheta_2^i} \rightarrow \vartheta_{1j} = T_{1j}(\vartheta_1^i - \vartheta_2^i) + \vartheta_2^i$$

$$T_{2j} = \frac{\vartheta_{2j} - \vartheta_2^i}{\vartheta_1^i - \vartheta_2^i} \rightarrow \vartheta_{2j} = T_{2j}(\vartheta_1^i - \vartheta_2^i) + \vartheta_2^i$$

folgt

$$(1 - P_{1j})(T_{1j}^i(\vartheta_1^i - \vartheta_2^i) + \vartheta_2^i) - (T_{1j}^i(\vartheta_1^i - \vartheta_2^i) + \vartheta_2^i) + P_{1j}(T_{2j}^i(\vartheta_1^i - \vartheta_2^i) + \vartheta_2^i) = 0$$

Wie in Abb. 1 dargestellt gilt, dass $T_{1j}^i = T_{1p}^o$ und $T_{2j}^i = T_{2p}^o$, somit ergibt sich

$$(1 - P_{1j})T_{1p}^o - T_{1j}^o + P_{1j}T_{2q}^o + \left(\frac{\vartheta_2^i}{\vartheta_1^i - \vartheta_2^i}\right) \underbrace{[(1 - P_{1j}) - 1 + P_{1j}]}_0 = 0$$

und es folgt

$$(1 - P_{1j})T_{1p}^o - T_{1j}^o + P_{1j}T_{2q}^o = 0 \quad (3a)$$

sowie durch selbe Vorgehensweise mit P_{2j} Gleichung 1b

$$(1 - P_{2j})T_{2p}^o - T_{2j}^o + P_{2j}T_{1q}^o = 0 \quad (3b)$$

In Matrixschreibweise folgt daher

$$\begin{bmatrix} T_{1j}^o \\ T_{2j}^o \end{bmatrix} = \begin{bmatrix} 1 - P_{1j} & P_{1j} \\ P_{2j} & 1 - P_{2j} \end{bmatrix} \cdot \begin{bmatrix} T_{1j}^i \\ T_{2j}^i \end{bmatrix}$$

$$\underline{T_j^o} = \underline{\Phi_j} \cdot \underline{T_j^i} \quad (4)$$

Für das gesamte Netzwerk mit n_c Apparaten kann somit folgender Zusammenhang zwischen Ein- und Austrittstemperaturen des aufgestellt werden.

$$\begin{bmatrix} \underline{T_1^o} \\ \underline{T_2^o} \end{bmatrix} = \begin{bmatrix} \underline{\mathbb{I}} - \underline{\Phi_1} & \underline{\Phi_1} \\ \underline{\Phi_2} & \underline{\mathbb{I}} - \underline{\Phi_2} \end{bmatrix} \cdot \begin{bmatrix} \underline{T_1^i} \\ \underline{T_2^i} \end{bmatrix}$$

$$\underline{T^o} = \underline{\Phi} \cdot \underline{T^i} \quad (5)$$

Die Funktionsmatrix $\underline{\Phi}$ besteht aus 4 Untermatrizen mit den $n \times n$ dimensionalen Diagonalmatrizen $\underline{\Phi_1}$ und $\underline{\Phi_2}$. Diese enthalten an der (i, i) Position die Betriebscharakteristik Φ_1 bzw Φ_2 des ersten bzw zweiten Stroms des i -ten Apparats. Die Temperaturvektoren, mit der Dimension $2n_i$, bzw die Untervektoren enthalten die jeweiligen Ein- bzw Austrittstemperaturen der entsprechenden Apparate.

Die Funktionsmatrix beschreibt die Wärmetauscherspezifischen eigenschaften, die sich aus Übertragungsfähigkeit, Wärmestrom, Stoffdaten etc ergeben. Über die Struktur des Netzwerks, also die Verschaltung

der einzelnen Zellen enthält Gleichung 5 keine Informationen weshalb auch der Vektor der Eintrittstemperaturen unbekannte Temperaturen beinhaltet. Deren Zusammenhang kann unter Berücksichtigung der Verschaltung des Netzwerks wie folgt beschrieben werden.

$$\begin{bmatrix} \underline{T}_1^i \\ \underline{T}_2^i \end{bmatrix} = \begin{bmatrix} \underline{S}_{11} & \underline{S}_{12} \\ \underline{S}_{21} & \underline{S}_{22} \end{bmatrix} \cdot \begin{bmatrix} \underline{T}_1^o \\ \underline{T}_2^o \end{bmatrix} + \begin{bmatrix} \underline{I}_1 & \underline{0} \\ \underline{0} & \underline{I}_2 \end{bmatrix} \cdot \begin{bmatrix} \underline{T}_1^I \\ \underline{T}_2^I \end{bmatrix}$$

$$\underline{T}^i = \underline{S} \cdot \underline{T}^o + \underline{I} \cdot \underline{T}^I \quad (6)$$

Die Verschaltung der einzelnen Fluidströme innerhalb des Netzwerkes wird durch die Strukturmatrix \underline{S} beschrieben. Diese besteht aus vier $n_c \times n_c$ -dimensionalen Untermatrizen, welche jeweils $x \in [0, 1]$ enthalten. Der Wert x repräsentiert dabei den prozentualen Anteil

$\underline{S}_{11}(i, j) = x$: des Fluidstroms 1, der in Apparat i eintritt und als Fluidstrom 1

$\underline{S}_{12}(i, j) = x$: des Fluidstroms 1, der in Apparat i eintritt und als Fluidstrom 2

$\underline{S}_{21}(i, j) = x$: des Fluidstroms 2, der in Apparat i eintritt und als Fluidstrom 1

$\underline{S}_{22}(i, j) = x$: des Fluidstroms 2, der in Apparat i eintritt und als Fluidstrom 2

von Apparat j herausfließt. (i = Zeile, j = Spalte)

Die Apparate in welche Fluidströme in das Netzwerk einströmen werden durch die Inputmatrix \underline{I} definiert. Die Dimension ist dabei abhängig von der Anzahl der eintretenden Fluidströme n_1^I und n_2^I weshalb die Untermatrizen \underline{I}_1 und \underline{I}_2 die Dimensionen $n_c \times n_1^I$ und $n_c \times n_2^I$ haben. Die Einträge $x \in \{0, 1\}$ repräsentieren dabei den Eintritt in das Netzwerk wie folgt:

$\underline{I}_1(i, j) = 1$: der Fluidstrom j tritt als Fluidstrom 1 des Apparats i in das Netzwerk ein

$\underline{I}_2(i, j) = 1$: der Fluidstrom j tritt als Fluidstrom 2 des Apparats i in das Netzwerk ein

Die Temperaturen der in das Netzwerk eintretenden ströme sind in \underline{T}^I enthalten. Die Dimension der Untermatrizen ergibt sich, entsprechend der zugehörigen Inputmatrix, zu $n_1^I \times 1$ für den \underline{T}_1^I und für \underline{T}_2^I mit $n_2^I \times 1$.

Setzt man Gleichung 6 in die Gleichung 5 ergibt sich somit der Vektor der Austrittstemperaturen der einzelnen Zellen zu

$$\underline{T}^o = (\underline{I} - \underline{\Phi} \cdot \underline{S})^{-1} \cdot \underline{\Phi} \cdot \underline{I} \cdot \underline{T}^I \quad (7)$$

Damit können die Austrittstemperaturen der einzelnen Apparate berechnet werden. Um die resultierenden Austrittstemperaturen des gesamten netzwerks zu erhalten können diese durch die Outputmatrix \underline{O} extrahiert werden.

$$\begin{bmatrix} \underline{T}_1^o \\ \underline{T}_2^o \end{bmatrix} = \begin{bmatrix} \underline{O}_1 & \underline{0} \\ \underline{0} & \underline{O}_2 \end{bmatrix} \cdot \begin{bmatrix} \underline{T}_1^o \\ \underline{T}_2^o \end{bmatrix}$$

$$\underline{T}^o = \underline{O} \cdot \underline{T}^o \quad (8)$$

Wie die Inputmatrix ist auch die Outputmatrix aufgebaut und gibt den entsprechenden Anteil der aus den Apparaten strömenden, das Netzwerk verlassenden Fluidstöme an. Der Wert x repräsentiert dabei wiederum den prozentualen Anteil,

$\mathbf{O}_1(i, j) = x$: des Fluidstroms 1 der aus dem Apparat j strömt und das Netzwerk verlässt

$\mathbf{O}_2(i, j) = x$: des Fluidstroms 2 der aus dem Apparat j strömt und das Netzwerk verlässt

Damit ergeben sich die Dimensionen der Untermatrizen zu $n_1^O \times n_c$ für \mathbf{O}_1 und für \mathbf{O}_2 zu $n_2^O \times n_c$.

Mit Gleichung 7 und Gleichung 8 kann man die Schaltungscharakteristik Φ^S des Netzwerks definieren. Mit ihr kann der Einfluss der Eintritte auf die Austrittstemperaturen des gesamten Netzwerks beschrieben werden. Die Dimension ergibt sich aus der Anzahl der aus bzw. eintreten Fluidströme zu $(n_1^I + n_2^I) \times (n_1^O + n_2^O)$.

$$\begin{aligned} \mathbf{T}^O &= \mathbf{O} \cdot (\mathbf{I} - \Phi \cdot \mathbf{S})^{-1} \cdot \Phi \cdot \mathbf{I} \cdot \mathbf{T}^I \\ \mathbf{T}^O &= \Phi^S \cdot \mathbf{T}^I \end{aligned} \quad (9)$$