## Wärme- und Stoffübertragung I

# Dimensionslose Kennzahlen und Heisler Diagramme

Prof. Dr.-Ing. Reinhold Kneer Dr.-Ing. Dr. rer. pol. Wilko Rohlfs



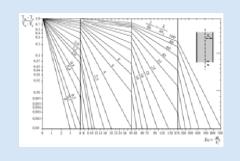


#### Lernziele

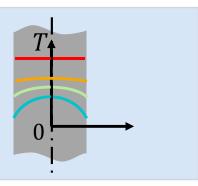
- Dimensionslose Kennzahlen
  - Bedeutung dimensionsloser Kennzahlen, insbesondere der Fourier- und Biot-Zahl für den instationären Wärmetransport.

$$\Theta^* = \Theta^*(x^*, y^*, z^*, t^*, Fo, Bi)$$

- Heisler Diagramme
  - Verständnis der Heisler Diagramme zur Bestimmung der Körperkerntemperatur, des örtlichen Temperaturverlaufs und des Wärmestroms.



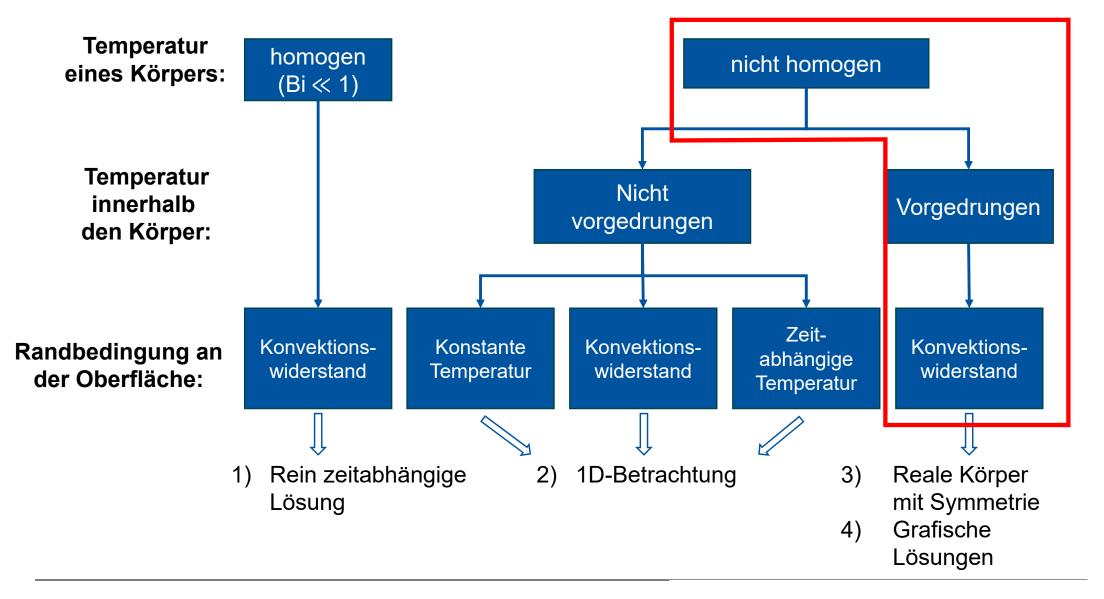
- Beispiel: Abschrecken einer Stahlplatte
  - Anwendung der Heisler Diagramme.







#### Wie lässt sich das Problem vereinfachen?

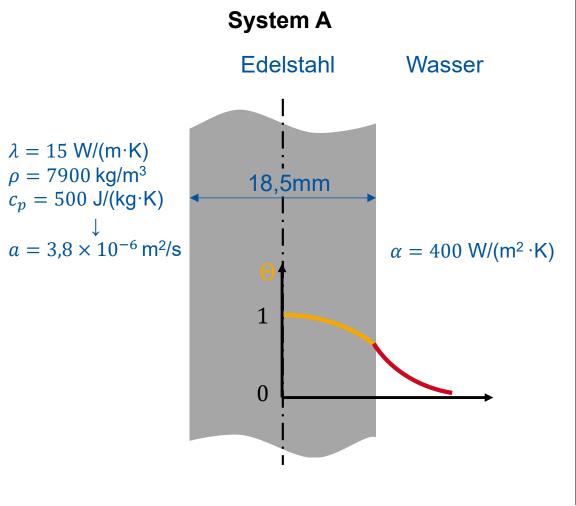


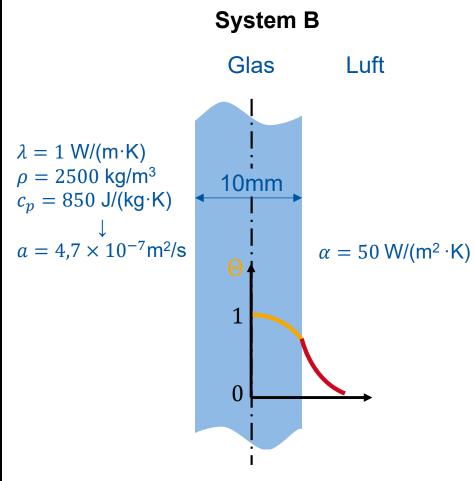




### **Dimensionslose Form**

Kann die Temperaturverteilung in zwei unterschiedlichen abgekühlten bzw. aufgeheizten Systemen ähnlich aussehen?









#### **Dimensionslose Form**

## Instationäre Wärmeleitung

3-D Erhaltungsgleichung ohne Advektion und Quelle

$$\rho c_p \frac{\partial T}{\partial t} = \frac{\partial}{\partial x} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial y} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial z} \right)$$

## **Dimensionslose Gleichung**

$$\frac{\partial \Theta^*}{\partial t^*} = \mathbf{Fo} \left( \frac{\partial^2 \Theta^*}{\partial x^{*2}} + \frac{\partial^2 \Theta^*}{\partial y^{*2}} + \frac{\partial^2 \Theta^*}{\partial z^{*2}} \right)$$

## Lösung

$$T = T(x, y, z, t, \rho, c_p, \lambda, \text{Anfangs} - \text{und Randbedingungen})$$

$$T_0 \qquad \alpha, T_u$$

## **Dimensionslose Lösung**

$$\Theta^* = \Theta^*(x^*, y^*, z^*, t^*, Fo, \mathbf{Bi})$$

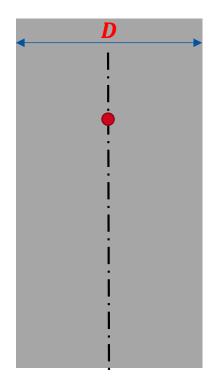
### **Dimensionslose** Variablen

$$x^* = \frac{x}{\delta_x}$$
  $y^* = \frac{y}{\delta_y}$   $z^* = \frac{z}{\delta_z}$   $t^* = \frac{t}{\tau}$   $\Theta^* = \frac{T - T_u}{T_0 - T_u}$ 

$$Bi = \frac{\alpha \delta}{\lambda} \quad Fo = \frac{\alpha \tau}{\delta^2} = \frac{\lambda}{\rho c_p} \frac{\tau}{\delta^2}$$

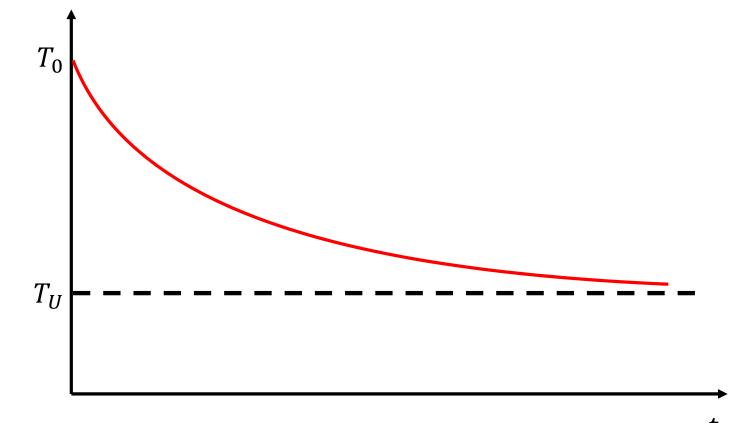


## Zeitlicher Verlauf der Körperkerntemperatur



Platte (unendlicher Ausdehnung)

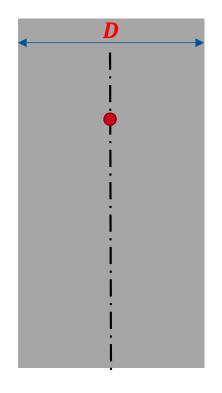
Relevante Abhängigkeiten:  $Bi = \frac{\alpha\delta}{\lambda}$   $Fo = \frac{a\tau}{\delta^2} = \frac{\lambda}{\rho c_p} \frac{\tau}{\delta^2}$ 



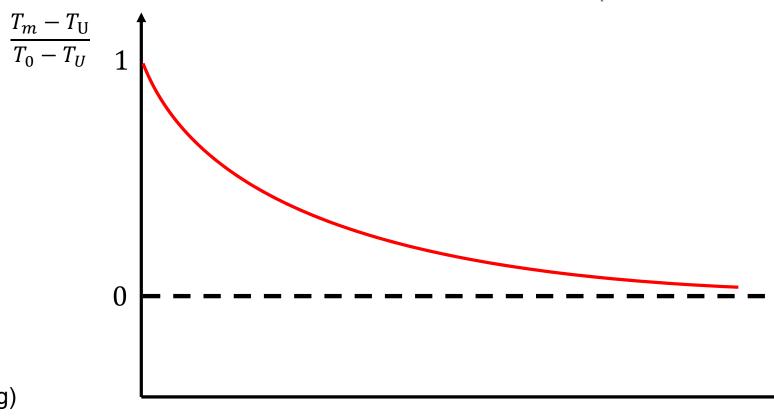
l



## Zeitlicher Verlauf der Körperkerntemperatur



Relevante Abhängigkeiten: 
$$Bi = \frac{\alpha\delta}{\lambda}$$
  $Fo = \frac{a\tau}{\delta^2} = \frac{\lambda}{\rho c_p} \frac{\tau}{\delta^2}$ 



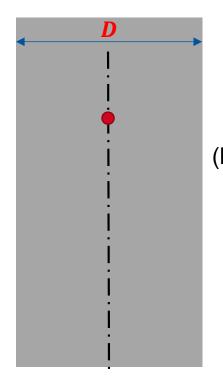
**Platte** (unendlicher Ausdehnung)

$$Fo = \frac{at}{D/2}$$





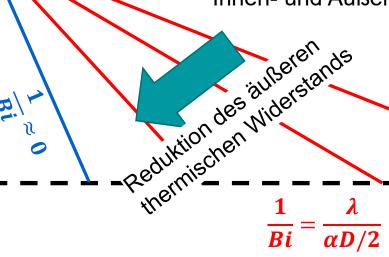
## Zeitlicher Verlauf der Körperkerntemperatur (doppeltlogarithmische Auftragung)



Relevante Abhängigkeiten: 
$$Bi = \frac{\alpha\delta}{\lambda}$$
  $Fo = \frac{a\tau}{\delta^2} = \frac{\lambda}{\rho c_p} \frac{\tau}{\delta^2}$ 

 $\frac{T_m - T_U}{T_0 - T_U} \quad 1$ Gültig für eine bestimmtes Verhältnis aus (logarithmisch) Innen- und Außenwiderstand (Biot-Zahl)

**Platte** (unendlicher Ausdehnung)



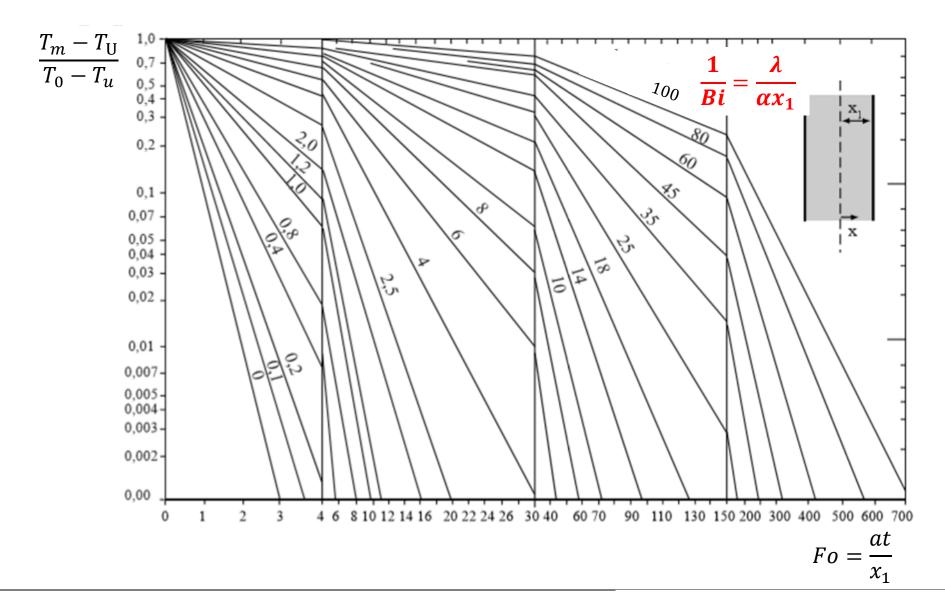
$$\frac{1}{Bi} \approx \mathbf{0} \rightarrow \text{aufgeprägte Wandtemperatur}$$

$$Fo = \frac{at}{D/2}$$
 (logarithmisch)





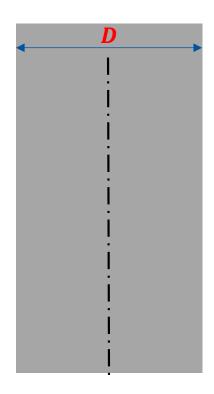
## Heisler Diagramm: Zeitlicher Verlauf der Körperkerntemperatur



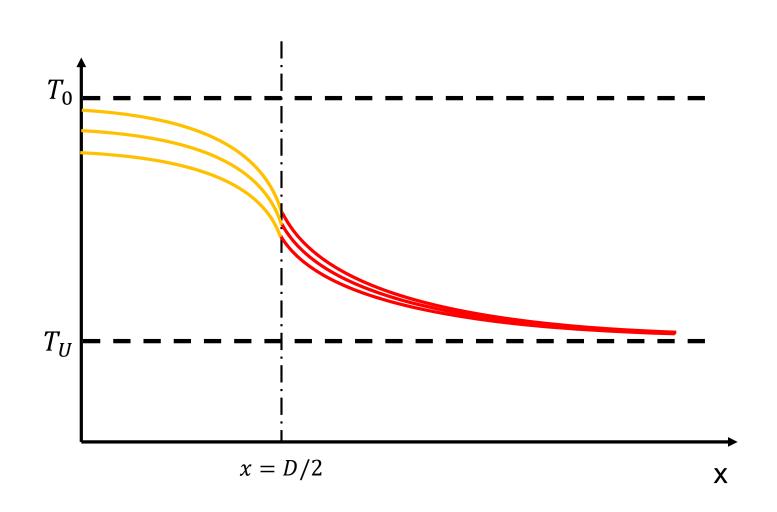




## Örtlicher Verlauf der Körpertemperatur



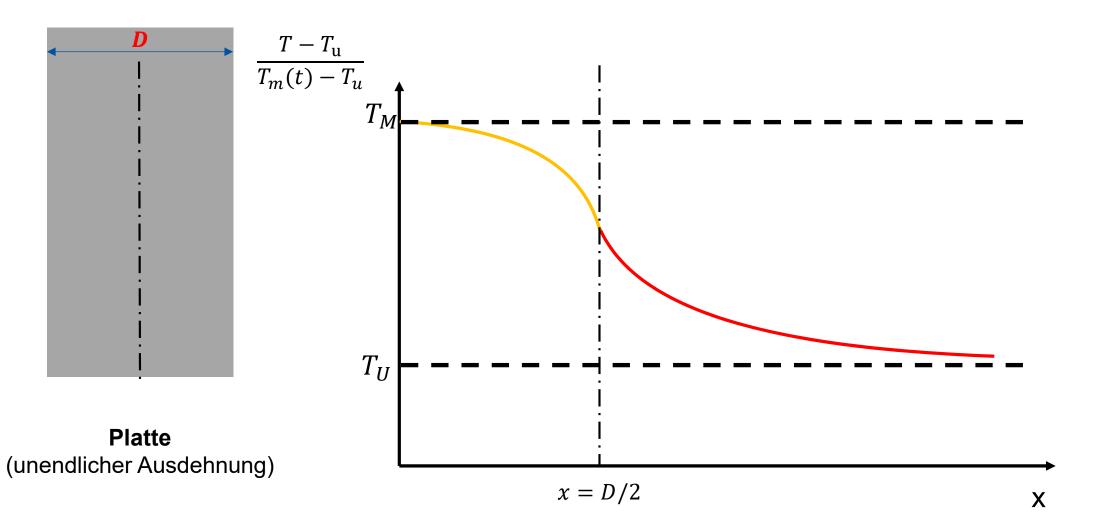
**Platte** (unendlicher Ausdehnung)







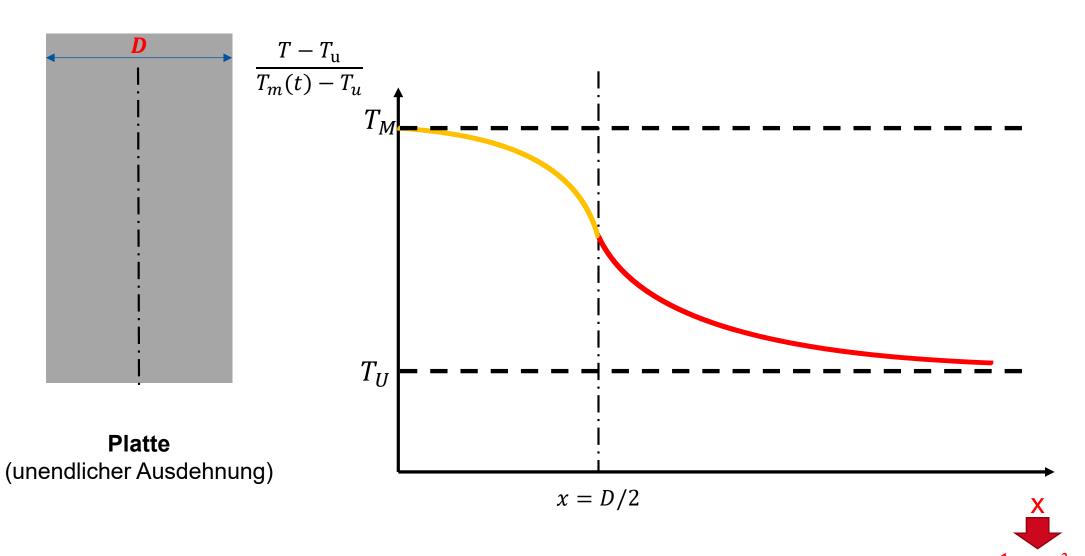
## Örtlicher Verlauf der Körpertemperatur



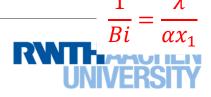




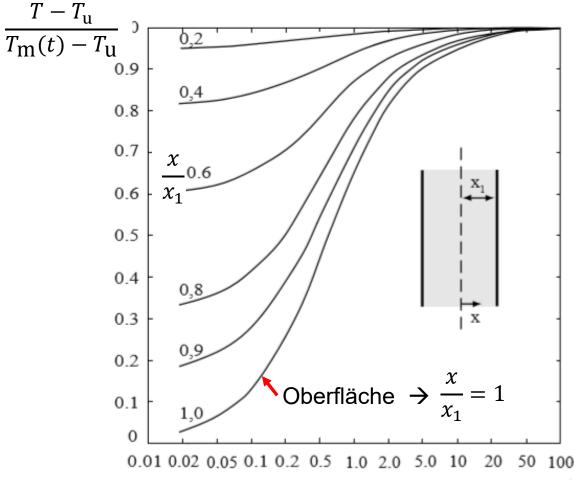
## Örtlicher Verlauf der Körpertemperatur







## Heisler Diagramm: Örtlicher Temperaturverlauf



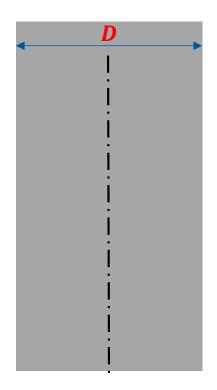
Körpermitte:  $\rightarrow \frac{x}{x_1} = 0$ 

$$\frac{1}{Bi} = \frac{\lambda}{\alpha x_1}$$
 (logarithmisch)



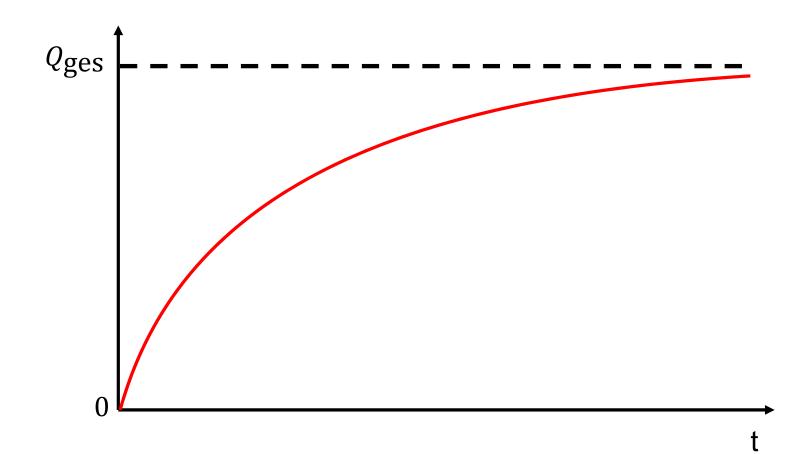


## Zeitlicher Verlauf der abgegebenen Wärme



Platte (unendlicher Ausdehnung)

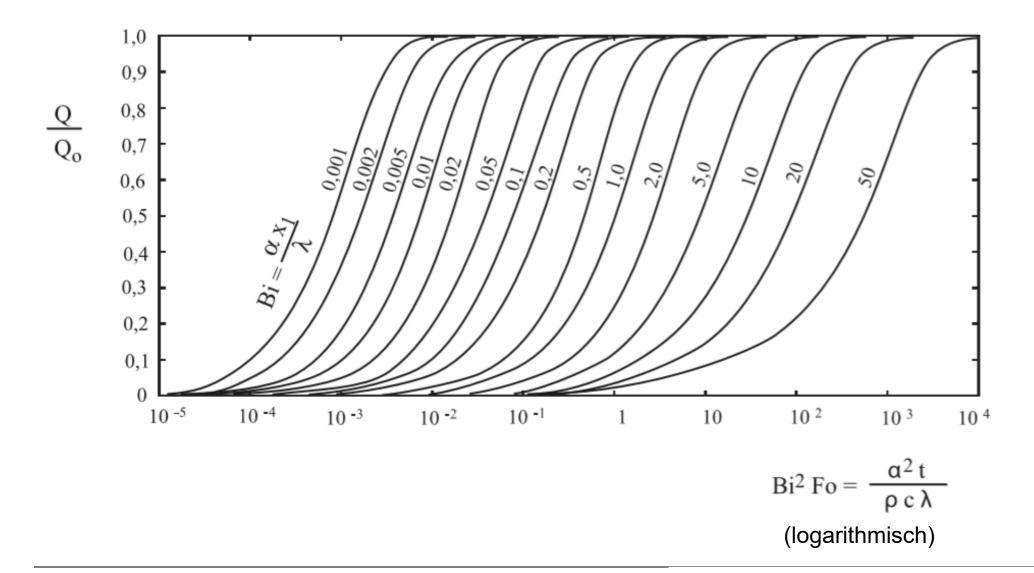
Insgesamt im Objekt gespeichert Wärme:  $Q_{ges} = mc_p(T_0 - T_u)$ 







## Heisler Diagramm: Zeitlicher Verlauf der abgegebenen Wärme







## Heisler Diagramme verschiedener symmetrischer Körper

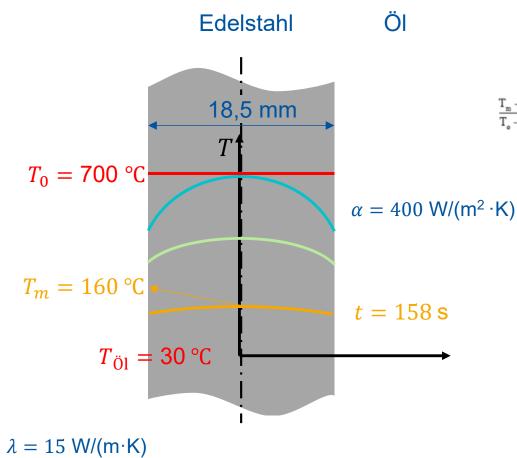
## **Dimensionslose Lösung**

$$\Theta^* = \Theta^*(x^*, t^*, Fo, \mathbf{Bi})$$

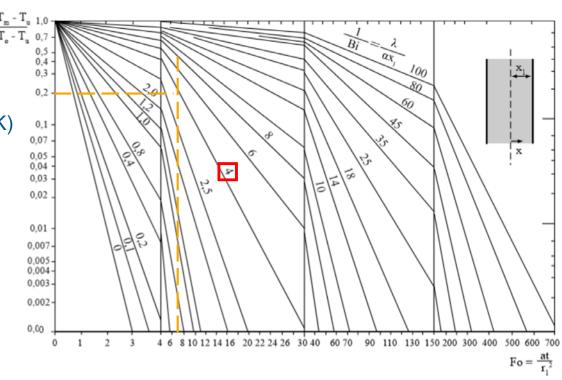
Geometrie	Platten	Zylinder	Kugel
Temperatur in der Objektmitte	1	1, 1, 1, 1, 1, 1, 1, 1, 1, 1, 1, 1, 1, 1	0.00 1 3 1 4 8 10 (33 to 16 to 17 to 16 to
Temperatur- verteilung	T-T <sub>a</sub> T <sub>a</sub> 10 0.3 0.3 0.4 0.4 0.5 0.5 0.5 0.5 0.5 0.5 0.5 0.5 0.5 0.5	T-T <sub>s</sub> 1.0 0.2 0.8 0.4 0.8 0.5 0.0 0.2 0.5 1.0 2.0 5.0 10 20 50 100 0.01 0.02 0.05 0.1 0.2 0.5 1.0 2.0 5.0 10 20 50 100 0.01 0.02 0.05 0.1 0.2 0.5 1.0 2.0 5.0 10 20 50 100	7.T <sub>s</sub> -T <sub>1</sub> 10 0.9 0.9 0.0 0.2 0.5 1.0 2.0 3.0 10 2.0 5.0 100 10.0 10.0 10.0 10.0 10.0 10.0
Wärmefluss Anteil	$\begin{array}{cccccccccccccccccccccccccccccccccccc$	$\begin{array}{c} 0 \\ 0 \\ 0 \\ 0 \\ 0.5 \\ 0.5 \\ 0.4 \\ 0.5 \\ 0.4 \\ 0.5 \\ 0.4 \\ 0.5 \\ 0.4 \\ 0.5 \\ 0.6 \\ 0.5 \\ 0.6 \\ 0.5 \\ 0.6 \\ 0.5 \\ 0.7 \\ 0.8 \\ 0$	$\begin{array}{c} Q \\ Q_0 \\ 0.5 \\ 0.6 \\ 0.5 \\ 0.4 \\ 0.2 \\ 0.1 \\ 0.2 \\ 0.1 \\ 0.10^{-3} \\ 10^{-4} \\ 10^{-3} \\ 10^{-3} \\ 10^{-2} \\ 10^{-3} \\ 10^{-2} \\ 10^{-1} \\$







a) Nach welcher Zeit ist die Mitteltemperatur  $T_m$  auf 160 °C abgekühlt?



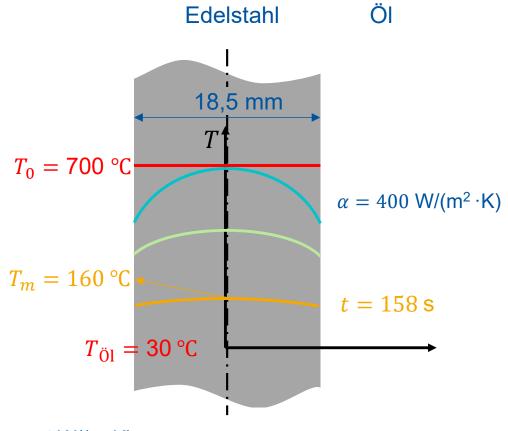
$$\rho = 7900 \text{ kg/m}^{3} 
c_{p} = 500 \text{ J/(kg·K)} 
\downarrow a = 3.8 \times 10^{-6} \text{ m}^{2}/\text{s}$$

$$\frac{1}{Bi} = \frac{\lambda}{\alpha x_{1}} = 4.05 
x_{1} = D/2$$

$$\frac{T_{m} - T_{\ddot{0}l}}{T_{0} - T_{\ddot{0}l}} = 0.19 \quad \Longrightarrow F_{0} = \frac{at}{x_{1}^{2}} = 7 \qquad \Longrightarrow t = 158s$$



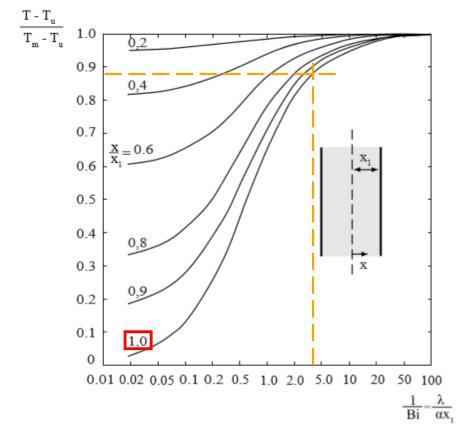




$$\lambda = 15 \text{ W/(m·K)}$$
 $\rho = 7900 \text{ kg/m}^3$ 
 $c_p = 500 \text{ J/(kg·K)}$ 
 $\downarrow$ 
 $a = 3.8 \times 10^{-6} \text{ m²/s}$ 

$$\frac{1}{Bi} = \frac{\lambda}{\alpha x_1} = 4.05$$
$$x_1 = D/2$$

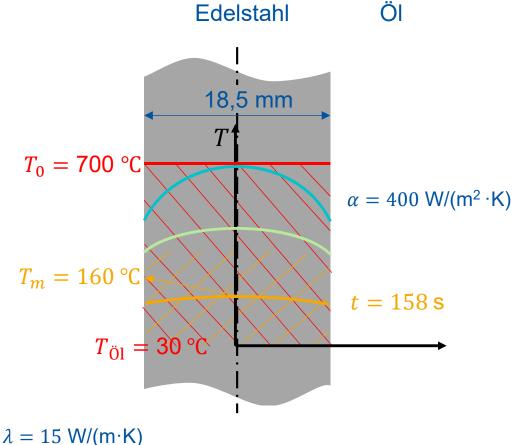
b) Welchen Wert hat die Temperatur T an der Plattenoberfläche nach t = 158s?



$$\frac{1}{Bi} = \frac{\lambda}{\alpha x_1} = 8 \implies \frac{T - T_{\ddot{O}l}}{T_m - T_{\ddot{O}l}} = 0.88 \implies T = 144^{\circ}\text{C}$$







Bi = 0.25

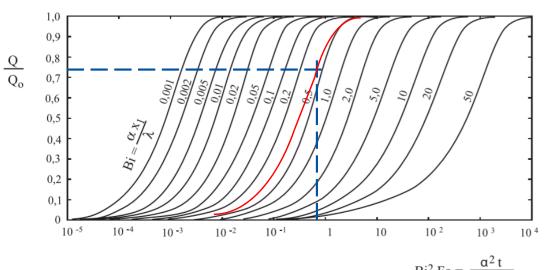
Fo = 7

c) Wieviel Wärme hat die Platte nach t = 158 s abgegeben?

totale Wärme *Q*<sub>0</sub>

verbleibende Wärme Qt

abgegebene Wärme  $Q = Q_0 - Q_t$ 



$$Bi^2Fo = \frac{\alpha^2t}{\rho c_p \lambda} = 0.43$$
  $\Longrightarrow \frac{Q}{Q_0} = 0.74$   $\Longrightarrow \frac{Q}{m} = 247.9 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$ 

$$\operatorname{mit} \, \mathbf{Q_0} = mc_p(\mathbf{T_0} - \mathbf{T_{\ddot{0}l}})$$



 $\rho = 7900 \text{ kg/m}^3$ 

 $c_p = 500 \text{ J/(kg·K)}$ 

 $a = 3.8 \times 10^{-6} \,\mathrm{m}^2/\mathrm{s}$ 





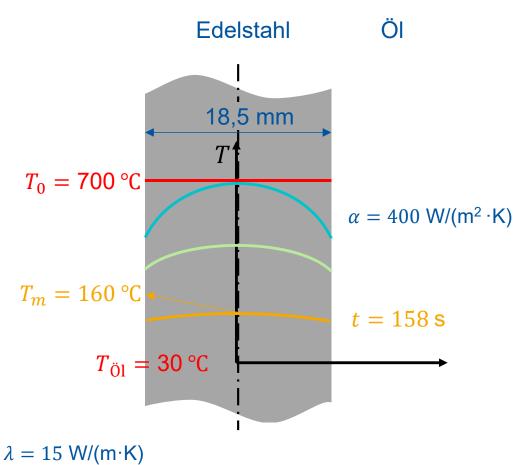
## Verständnisfragen

Durch welche beiden Kennzahlen ist das instationäre Wärmeübertragungsproblem eines Körpers mit zusätzlichem äußerem thermischem Widerstand beschrieben?

Welches Hilfsmittel erlaubt eine Bestimmung des Temperaturverlaufs oder der übertragenen Wärmemenge für ausgedehnte Platten, lange Zylinder oder Kugeln?







d) Wie hoch ist die mittele spezifische Kühlleistung des Ölbads im Zeitraum 0 < t < 158 s?

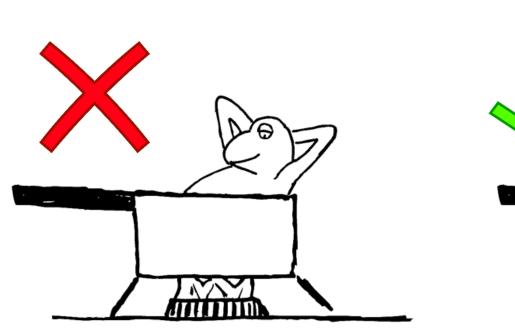
$$\frac{\dot{Q}}{m} = \frac{Q/_{\Delta t}}{m} = \frac{247.9 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}}{158 \text{s}} = 1.57 \frac{\text{kW}}{\text{kg}}$$

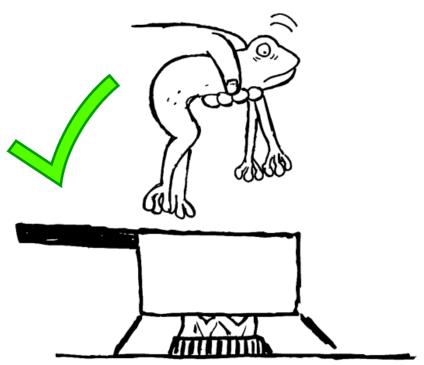
$$\rho = 7900 \text{ kg/m}^3$$
 $c_p = 500 \text{ J/(kg·K)}$ 
 $a = 3.8 \times 10^{-6} \text{ m}^2\text{/s}$ 



#### **Situation**

Abschätzung des Temperaturverlaufs in Körpern bestimmter Geometrie, deren Umgebungstemperatur bei t=0 plötzlich geändert wird.





Quelle: https://i.gifer.com/4ej9



