

Name:

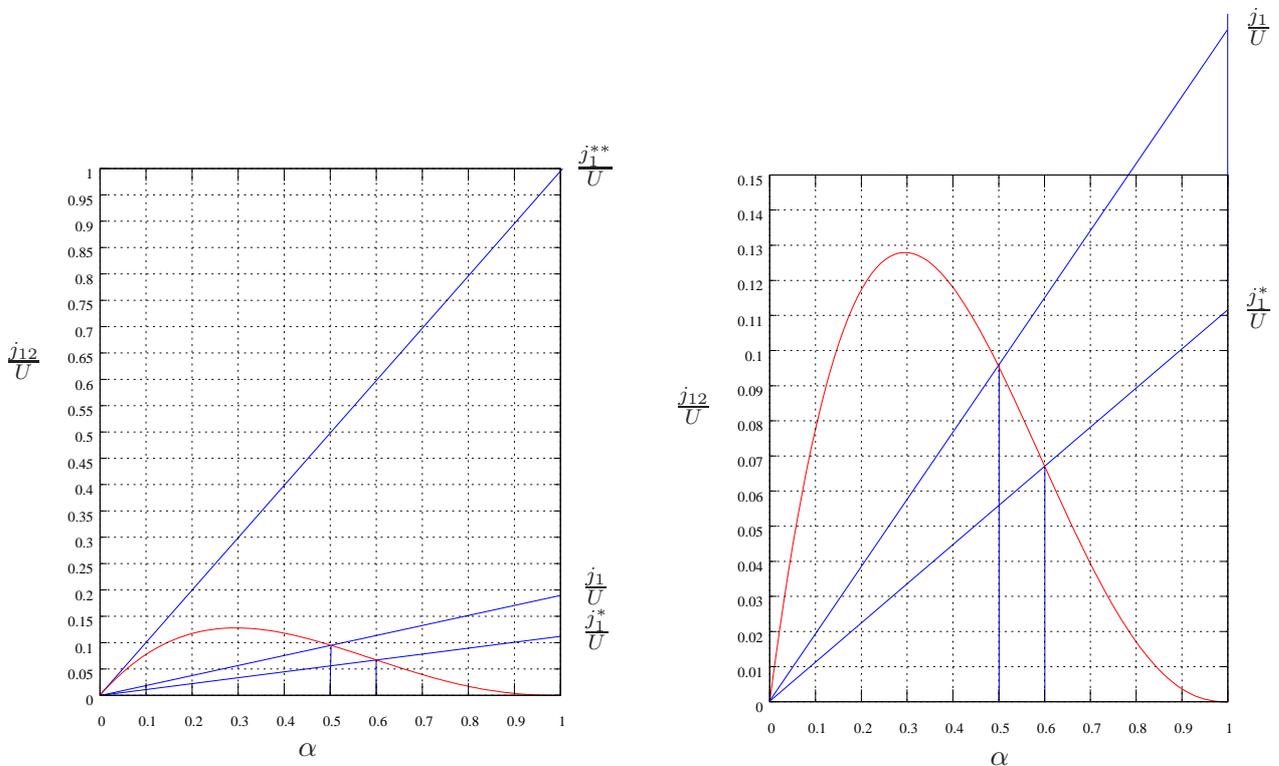
Matrikelnummer:

1 Wirbelschicht

In einem Rohr mit dem Innendurchmesser von 50 cm soll Kohlestaub in einer Wirbelschicht verbrannt werden. Berechnen Sie das Verhalten der Wirbelschicht bei einer Temperatur der Luft von $\vartheta = 75^\circ\text{C}$ ($\rho_1 = 1 \text{ kg/m}^3$, $\nu = 2 \cdot 10^{-5} \text{ m}^2/\text{s}$). Der Kohlestaub bestehe aus Partikel mit einem Durchmesser von 3 mm, die Dichte beträgt $\rho_2 = 1300 \text{ kg/m}^3$. Die Sinkgeschwindigkeit eines Teilchens betrage $U = 10,1 \text{ m/s}$. Die Teilchen verhalten sich entsprechend der Driftfluss-Relation von Richardson und Zaki,

$$j_{12} = \alpha(1 - \alpha)^{2,39}U,$$

mit $\alpha_{\max} = 0,6$. Lösen die folgenden Aufgaben sowohl rechnerisch als auch graphisch.



- 1.1) Wie groß ist der minimale nötige Volumenstrom an Luft, um das Festbett zu lösen und eine Wirbelschicht zu erzeugen?

$$dj_1^*/U = 0,11192, \quad \dot{V}_1^* = j_1^*UA = \frac{1}{\alpha}f(\alpha_{\max})UA = 0,22195 \text{ m}^3/\text{s}$$

- 1.2) Wie hoch ist die maximal mögliche Volumenstromdichte der Luft? Wie groß ist der entsprechende Volumenstrom?

$$j_1^{**} = f'(0)U = U, \quad \dot{V}_1^{**} = UA = 1,9831 \text{ m}^3/\text{s}$$

Name:

Matrikelnummer:

1.3) Welcher Volumenstrom an Luft ist nötig, um die Wirbelschicht zu einer Teilchenkonzentration von $\alpha = 0,5$ zu expandieren?

$$\frac{j_1}{U} = (1 - \alpha)^{2,39} = 0,19078, \quad \dot{V}_1 = j_1 A U = \frac{f(\alpha)}{\alpha} U A = 0,37834 \text{ m}^3/\text{s}$$

1.4) Welche Masse an Kohle ist, bei $\alpha = 0,5$, in der Wirbelschicht vorhanden, wenn die Wirbelschicht eine Höhe von $H = 1,5$ m hat?

$$m_2 = \alpha V \rho_2 = 191.44 \text{ kg}$$

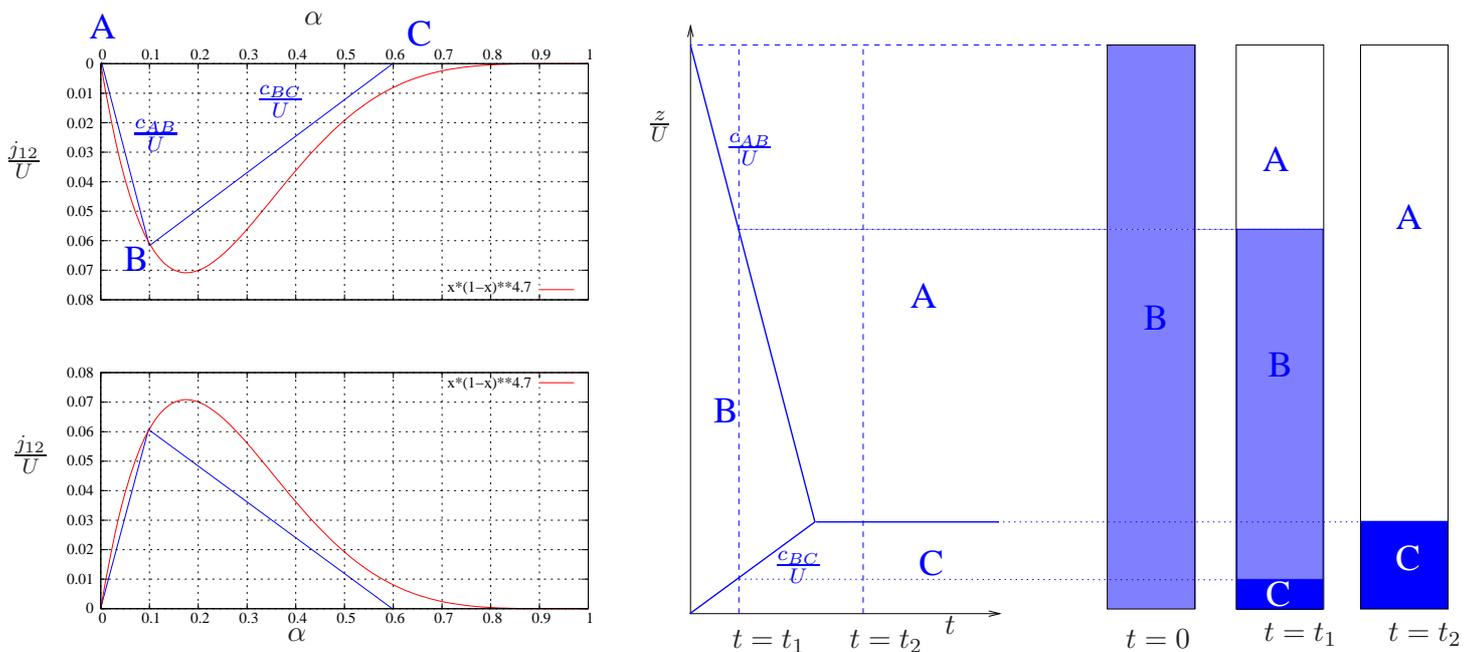
2 Sedimentation

Ein 10 cm hoher Behälter ist voll gefüllt mit einer Suspension von Glaskugeln ($\rho_2 = 2400 \text{ kg/m}^3$, $d = 100 \mu\text{m}$) und einem Glycerin-Wasser Gemisch ($\rho_1 = 1191 \text{ kg/m}^3$, $\mu = 19,5 \cdot 10^{-3} \text{ Pas}$).

Die Sinkgeschwindigkeit eines einzelnen Teilchens beträgt $U = 3,38 \cdot 10^{-4} \text{ m/s}$. Die Anfangskonzentration der Teilchen ist $\alpha_0 = 0,1$, die maximale Konzentration beträgt $\alpha_{\text{max}} = 0,6$. Es gelte die Driftflussrelation von Richardson & Zaki,

$$j_{12} = \alpha(1 - \alpha)^{4,7} U.$$

2.1) Bestimmen Sie die auftretenden Stoßgeschwindigkeiten graphisch mittels der Driftflusskurve.



2.2) Zeichnen Sie in einem z,t -Diagramm die Stöße bzw. die Bereiche unterschiedlicher Konzentrationen ein.

Name:

Matrikelnummer:

- 2.3) Stellen Sie die Suspension zu den Zeitpunkten $t = 0$, $t = t_1$, $t = t_2$ dar. Die Grenzflächen zwischen den Bereichen unterschiedlicher Konzentration bestimmen Sie mittels des z, t -Diagramms.
- 2.4) Berechnen Sie die Höhe der Sedimentationsschicht im Endzustand.

$$h_E = h_0 \alpha_0 / \alpha_{\max} = 1,66 \text{ cm}$$

3 Ausströmen aus einem Kessel

Ein Kessel mit dem Volumen $V = 1,5 \text{ m}^3$ enthält ein Gemisches aus Öl (Dichte $\rho_1 = 900 \text{ kg/m}^3$) und Luft (Gaskonstante $R_L = 288 \text{ J/kgK}$) bei der Temperatur $T = 300 \text{ K}$. Der Volumenanteil der Luft beträgt $\alpha_0 = 0,34$. Der Druck im Kessel beträgt $p_0 = 6 \text{ bar}$. Die Luft kann als ideales Gas betrachtet werden.

- 3.1) Berechnen Sie die Schallgeschwindigkeit im Kessel.

$$c_0 = \sqrt{\frac{p_0}{\rho_1 \alpha_0 (1 - \alpha_0)}} = 54,51 \text{ m/s}$$

Am Kessel entsteht ein kleines Leck und das Gemisch strömt in einen Sicherheitsbehälter mit Druck $p_S = 3,5 \text{ bar}$ aus.

- 3.2 Berechnen Sie den Volumenanteil α_E der Luft beim Ausströmen (Ersatzwert $\alpha_E = 0,5$).

$$\alpha_E = \frac{\frac{p_0}{p_E} \frac{\alpha_0}{1 - \alpha_0}}{1 + \frac{p_0}{p_E} \frac{\alpha_0}{1 - \alpha_0}} = 0,4689$$

- 3.3) Berechnen Sie die Ausströmgeschwindigkeit v_E (Ersatzwert $v_E = 25 \text{ m/s}$). **Aus verallgemeinerter Bernoulligleichung $v_E = 30,42 \text{ m/s}$.**

- 3.4 Berechnen Sie die Machzahl M_E des austretenden Gemisches.

$$c_E = \sqrt{\frac{p_E}{\rho_1 \alpha_E (1 - \alpha_E)}} = 39,52 \text{ m/s}, \quad M_E = 0,77.$$

4 Rohrströmung

Durch ein Rohr (Innendurchmesser $d = 20 \text{ mm}$) strömt der Massenstrom $\dot{m} = 1,578 \text{ kg/s}$ eines Gemisches aus Öl (Dichte $\rho_1 = 1000 \text{ kg/m}^3$) und Luft (Gaskonstante $R_L = 288 \text{ J/kgK}$) bei der Temperatur $T = 300 \text{ K}$. Beim Rohreintritt herrscht der Druck $p_A = 4,0 \text{ bar}$ und der Volumenanteil der Luft beträgt $\alpha_A = 0,50$.

Name:

Matrikelnummer:

- 4.1) Berechnen Sie die Geschwindigkeit v_A (Ersatzwert $v_A = 10 \text{ m/s}$) und die Machzahl M_A (Ersatzwert: $M_A = 0,2$) beim Rohreintritt!

$$\begin{aligned}\rho_A &= (1 - \alpha_A)\rho_1 = 500 \text{ kg/m}^3, \\ v_A &= \frac{\dot{m}}{\rho_A d^2 \pi/4} = 10,0 \text{ m/s}, \\ c_A &= 40,0 \text{ m/s}, \\ M_A &= 0,25 \quad .\end{aligned}$$

- 4.2) Bei welchem Druck wird die Machzahl 1 erreicht? (Hinweis $M p = \text{const.}$)
Mit $M_E = 1$ erhalten wir:

$$p_E = p_A \frac{M_A}{M_E} = 1,00 \text{ bar.}$$

- 4.3) Wie lange kann das Rohr bei den gegebenen Bedingungen höchstens sein, wenn der Rohrwiderstandsbeiwert $\lambda_R = 0,017818$ beträgt?

$$\begin{aligned}K &= \frac{\alpha_A}{(1 - \alpha_A)M_A} = 4,00 \\ \Delta z &= \frac{2d}{\lambda_R} \left(K \left(\frac{1}{M_A} - \frac{1}{M_E} \right) + K^2 \ln \frac{M_A}{M_E} + (1 - K^2) \ln \frac{1 + K M_A}{1 + K M_E} \right) = 8,00 \text{ m.}\end{aligned}$$

Einige wichtige Beziehungen

homogene Zweiphasenströmung

Zweiphasengemisch ideales Gas/inkompressible Flüssigkeit, $T = \text{const.}$:

$$\begin{aligned}\frac{p\alpha}{1 - \alpha} &= \frac{p_r \alpha_r}{1 - \alpha_r} \\ \rho &= \rho_1 \left(1 + \frac{\alpha_r}{1 - \alpha_r} \frac{p_r}{p} \right) \\ c_{xT}^2 &= \frac{p}{\rho_1 \alpha (1 - \alpha)}\end{aligned}$$

verallg. Bernoulligleichung

$$\rho_1 \frac{v^2}{2} + p + \rho_1 g(z - z_r) = \rho_1 \frac{v_r^2}{2} + p_r \left[1 + \frac{\alpha_r}{1 - \alpha_r} \ln \frac{p_r}{p} \right].$$

krit. Druckverhältnis:

$$\frac{1 - \alpha_0}{\alpha_0} \left(1 - \frac{p^*}{p_0} \right) - \ln \frac{p^*}{p_0} = \frac{1}{2} \left(1 + \frac{1 + \alpha_0}{\alpha_0} \frac{p^*}{p_0} \right)^2.$$

Name:

Matrikelnummer:

Rohrströmung mit Reibung:

$$\frac{\lambda_R}{2d}(z - z_r) = K \left(\frac{1}{M_r} - \frac{1}{M} \right) + K^2 \ln \frac{M_r}{M} + (1 - K^2) \ln \frac{1 + K M_r}{1 + K M},$$

$$K = \frac{\alpha}{(1 - \alpha)M},$$

$$M p = \text{const.}$$

inhomogene Zweiphasenströmung

$$j_{12} = \alpha j_1 - (1 - \alpha)j_2.$$

1 Beurteilung

- S1 Punkte $\geq 38,5$
- U2 $34 \leq$ Punkte $< 38,5$
- B3 $28 \leq$ Punkte < 34
- G4 Punkte ≥ 24

Matr. Nr.	1.Test	2. Test	3.Test	Mitarbeit	vorläufige Note
0	11,25	—			
126936	7	6,75	12		G4
140474	—	—			
527311	7,5	11,5	9,5		B3
527599	4	7,75	2,5		
527641	6	13	9,25		B3
625553	11	11,5	9,75		B3
625571	—	3,25			
626211	6	—			
627045	4	10			
627471	11,25	11	6,75		B3
725065	7,25	1,5	7,5		
725449					
725611	7,75	12	8		G4
725853	—	—			
725905	—	—			
725928	—	8	6,75		
726449	—	8	6,75		
726661	8	7,25			
727572	7,5	7,75	13,75	2	B3

Name:

Matrikelnummer:

1 BEURTEILUNG

Matr. Nr.	1.Test	2. Test	3.Test	Mitarbeit	vorläufige Note
801717	7	11	4,25	2	G4
825612	7,25	11	10,5		B3
925237	4,75	9,5	5,75		
925275	6,5	7,75	13,25		G4
925395	7,5	11,5	13,5		B3
925476	8	10,5	11,75		B3
925502	8	11	5		G4
925523	6	9	14,5		B3
925579	–	–			
925616	10	12	13,5	3	S1
925630	7,5	11,75	10	2	B3
925632	9,75	11,5	14		U2
925732	6	9,25	12,75		B3
925775	10	8	9		G4
925776	9,5	12	14,75		U2
925783	8,5	11	10,75		B3
925812	6,5	11,5	13,75		B3
925842	11,5	13,75	15	2	S1
925919	5,25	5,5	14,25		G4
925938	10,5	10,5	5		G4
926094	5	9,5	12		G4
926142	6,25	6,75	6		
926262	9,25	13,5	15		U2
926289	9,25	11,5	13,5		U2
926599	11,5	14	13,5		U2
926732	4	–			
926796	7,75	6,5	9		G4
926835	6	12,5	13	2	B3
926842	7	10,5	14,5		B3
926940	8	13,5	14,5	3	S1
927228	3,5	10,5	6,25		
1028473	–	8,5			
1128098	5,5	–			
9471371	9,5	12	9		B3
9826087	–	6,5	1		
9926469		13		1	