

Gas-Dampf-Mischungen: Feuchte Luft

Wir betrachten Gas-Dampf-Mischungen (zwei Komponenten):

- eine Komponente (bei uns: tr. Luft) liegt stets als Gas vor
- eine andere Komponente (bei uns: Wasser) kann als Dampf oder als auskondensierte Flüssigkeit vorliegen.

Zur Betrachtung solcher Systeme sind folgende Konzepte wichtig:

- Partialdrücke: $p_{\text{ges}} = p_{\text{wd}} + p_{\text{L}}$
 - Wasserdampf: $p_{\text{wd}} = \psi_{\text{wd}} \cdot p_{\text{ges}}$
 - trockene Luft: $p_{\text{L}} = \psi_{\text{L}} \cdot p_{\text{ges}}$
- Wassergehalt x :
 - Wassermasse bezogen auf die Luftmasse: $x := \frac{m_{\text{H}_2\text{O}}}{m_{\text{L}}}$
- Absolute Feuchte:
 - Wassermasse bezogen auf Gesamtvolumen: $\rho_{\text{wd}} := \frac{m_{\text{wd}}}{V} = \xi_{\text{wd}} \rho$

Relative Feuchte φ

$$\varphi := \frac{p_{\text{wd}}}{p_{\text{s,wd}}}$$

- eindeutig nur für ungesättigte Systeme ($\varphi < 1$).
- mit Sättigungsdampfdruck $p_{\text{s,wd}}$
- Für gesättigte Systeme gilt somit $\varphi = 1$
- In anderen Quellen wird φ teilweise anders definiert. Dies hat i.d.R. nur Auswirkungen auf das Verhalten von φ für gesättigte Systeme.

Spezifische Enthalpie h_{1+x}

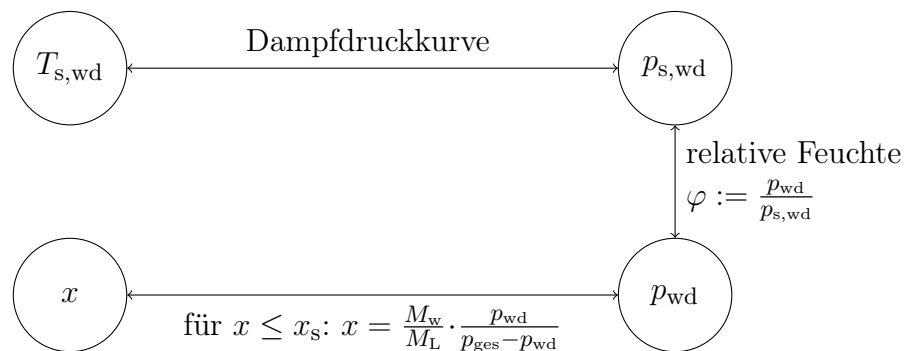
Häufig nutzen wir das “1 + x”-Konzept. Dabei beziehen wir die Enthalpie nicht auf die Gesamtmasse, sondern nur auf die Masse der trockenen Luft:

$$h_{1+x} := \frac{H_{\text{ges}}}{m_L} = \frac{m_L h_L + m_{\text{H}_2\text{O}} h_{\text{H}_2\text{O}}}{m_L} = h_L + x h_{\text{H}_2\text{O}}$$

Für gewöhnlich geben wir mit h_{1+x} die (spez.) Enthalpiedifferenz zu einem Referenzpunkt an (für den $h_{1+x} = 0$ festgelegt wird). Die Differenz aus der Temperatur T und der Referenztemperatur T_0 bezeichnen wir mit t .

Wenn wir als Referenzpunkt den Nullpunkt der Celsiusskala (273.15 K) wählen, entspricht t numerisch der Temperatur T in °C (hat aber die Einheit Kelvin). Wir legen außerdem fest, dass das nicht als Dampf gelöste Wasser im Referenzpunkt flüssig vorliegt.

Zusammenhänge zwischen Zustandsgrößen



Aufgabe 18.1 – Lösung

gegeben: $p_{\text{wd}} = 0.031 \text{ bar}$; $p_{\text{ges}} = 1 \text{ bar}$

a) **ges:** Wassergehalt x

$$x = \frac{m_{\text{wd}}}{m_L} = \frac{\frac{p_{\text{wd}} \cdot V}{R_W \cdot T}}{\frac{p_L \cdot V}{R_L \cdot T}} = \frac{R_L}{R_W} \cdot \frac{p_{\text{wd}}}{p_L} \quad (1)$$

$$\text{mit: } R_L = \frac{R_m}{M_L} \quad ; \quad R_W = \frac{R_m}{M_W} \quad (2)$$

$$\boxed{x} = \frac{M_W}{M_L} \cdot \frac{p_{wd}}{p_{ges} - p_{wd}} \quad (3)$$

$$= \frac{18.02 \text{ kgWasser/kmol}}{28.96 \text{ kgLuft/kmol}} \cdot \frac{0.031 \text{ bar}}{(1 - 0.031) \text{ bar}} = \boxed{0.0199 \text{ kgWasser/kgTr Luft}} \quad (4)$$

b) **ges:** Partialdruck p_{wd}^* bei $x^* = 0.04$

$$x^* = \frac{M_W}{M_L} \cdot \frac{p_{wd}^*}{p_{ges} - p_{wd}^*} \quad (5)$$

$$\Leftrightarrow \frac{p_{ges} - p_{wd}^*}{p_{wd}^*} = \frac{1}{x^*} \cdot \frac{M_W}{M_L} \quad (6)$$

$$\Rightarrow \boxed{p_{wd}^*} = \frac{p_{ges}}{1 + \frac{1}{x^*} \cdot \frac{M_W}{M_L}} = \frac{1 \text{ bar}}{1 + \frac{1}{0.04} \cdot \frac{18.02}{28.96}} = \boxed{0.0604 \text{ bar}} \quad (7)$$

c) **ges:** Sättigungstemperatur T_{s^*}

Sättigung für $p_{wd} = p_{s,wd} \Rightarrow$ aus Dampfdruckkurve

$$\Rightarrow \ln \left(\frac{p_{s,wd}}{p_0} \right) = 14.091 - \frac{5232 \text{ K}}{T_s} \quad \text{mit: } p_{s,wd} = p_{wd}^* \quad (8)$$

$$\Rightarrow \boxed{T_{s^*}} = \frac{5232 \text{ K}}{14.091 - \ln \left(\frac{0.0604 \text{ bar}}{1 \text{ bar}} \right)} = \boxed{309.63 \text{ K}} \quad (9)$$

d) **ges:** spezifische Enthalpie bezogen auf trockene Luft $h_{1+x}; h_{1+x}^*$

$$h_{1+x} = \frac{H}{m_L} = \frac{m_L \cdot h_L + m_{wd} \cdot h_{wd}}{m_L} = h_L + x \cdot h_{wd} \quad (10)$$

Berechnung von h_L :

$$h_L - \underbrace{h_0}_{=0} = c_{p,L} \cdot (T - T_0) \quad \text{Bezugszustand } 0^\circ \text{C} \Rightarrow h_0 = 0 \quad (11)$$

$$\Rightarrow h_L = c_{p,L} \cdot (T - T_0) \quad (12)$$

$$= 1.007 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}} \cdot (309.65 - 273.15) \text{K} = 36.76 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} \quad (13)$$

Berechnung von h_{wd} :

$$h_{wd} - h_0 = r_0 + c_{p,wd} \cdot (T - T_0) \quad (14)$$

$$\Rightarrow h_{wd} = 2500 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} + 1.86 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}} \cdot (309.65 - 273.15) \text{K} = 2567.89 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} \quad (15)$$

Einsetzen von h_L und h_{wd} in Gleichung (10):

$$\boxed{h_{1+x}} = (36.76 + 0.0199 \cdot 2567.89) \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} = \boxed{87.86 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}} \quad (16)$$

$$\boxed{h_{1+x}^*} = (36.76 + 0.04 \cdot 2567.89) \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} = \boxed{139.48 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}} \quad (17)$$

Aufgabe 18.2 – Lösung

gegeben: $\dot{V} = 5000 \text{ m}^3/\text{h}$; $p_{\text{ges}} = 1.013 \text{ 25 bar}$; $t = 15 \text{ }^\circ\text{C}$; $\varphi = 0.6$

a) **ges:** Partialdruck Wasserdampf p_{wd}

$$\varphi = \frac{p_{\text{wd}}}{p_{\text{s,wd}}} \quad (18)$$

$$\Longleftrightarrow p_{\text{wd}} = \varphi \cdot p_{\text{s,wd}}(T) \quad (19)$$

$$\ln \left(\frac{p_{\text{s,wd}}}{p_0} \right) = 14.091 - \frac{5232 \text{ K}}{T} \quad (20)$$

$$\Rightarrow p_{\text{s,wd}} = \exp \left(14.091 - \frac{5232 \text{ K}}{(273.15 + 15) \text{ K}} \right) \cdot 1 \text{ bar} = 0.017 \text{ 14 bar} \quad (21)$$

$$\Rightarrow \boxed{p_{\text{wd}}} = 0.6 \cdot 0.017 \text{ 14 bar} = \boxed{0.010 \text{ 29 bar}} \quad (22)$$

b) **ges:** Massenstrom Wasserdampf \dot{m}_{wd}

$$x = \frac{\dot{m}_{\text{wd}}}{\dot{m}_{\text{L}}} \quad ; \quad v_{1+x} = \frac{\dot{V}}{\dot{m}_{\text{L}}} \quad (23)$$

$$\Rightarrow \dot{m}_{\text{wd}} = x \cdot \frac{\dot{V}}{v_{1+x}} \quad (24)$$

$$x = \frac{M_{\text{W}}}{M_{\text{L}}} \cdot \frac{p_{\text{wd}}}{p_{\text{ges}} - p_{\text{wd}}} \quad (25)$$

$$= 0.622 \cdot \frac{0.010 \text{ 29 bar}}{(1.013 \text{ 25} - 0.010 \text{ 29}) \text{ bar}} = 0.006 \text{ 38} \frac{\text{kg Wasser}}{\text{kg Luft}} \quad (26)$$

$$v_{1+x} = \frac{\dot{V}_{\text{L}} + \dot{V}_{\text{wd}}}{\dot{m}_{\text{L}}} = \frac{\dot{m}_{\text{L}} \cdot v_{\text{L}} + \dot{m}_{\text{wd}} \cdot v_{\text{wd}}}{\dot{m}_{\text{L}}} = v_{\text{L}} + x \cdot v_{\text{wd}} \quad (27)$$

$$\text{mit } p \cdot v = R \cdot T \Rightarrow v = \frac{R \cdot T}{p} \quad (28)$$

$$\Rightarrow v_{1+x} = v_{\text{L}} + x \cdot v_{\text{wd}} = \frac{R_{\text{L}} \cdot T}{p_{\text{ges}}} + x \cdot \frac{R_{\text{W}} \cdot T}{p_{\text{ges}}} \quad (29)$$

$$v_{1+x} = (R_{\text{L}} + x \cdot R_{\text{W}}) \cdot \frac{T}{p_{\text{ges}}} \quad (30)$$

$$= \left(\frac{1}{M_{\text{L}}} + \frac{x}{M_{\text{W}}} \right) \cdot \frac{R_{\text{m}} \cdot T}{p_{\text{ges}}} \quad (31)$$

$$= \left(\frac{1}{28.96} + \frac{0.006 \text{ 38}}{18.02} \right) \frac{1}{\text{kg/kmol}} \cdot \frac{8.3145 \text{ kJ}/(\text{kmol K}) \cdot (273.15 + 15) \text{ K}}{1.013 \text{ 25} \cdot 10^2 \text{ kPa}} \\ = 0.8248 \frac{\text{m}^3}{\text{kg}} \quad (32)$$

$$\Rightarrow \boxed{\dot{m}_{\text{wd}}} = 0.006\,38 \frac{\text{kg Wasser}}{\text{kg Luft}} \cdot \frac{5000 \text{ m}^3/\text{h}}{0.8248 \text{ m}^3/\text{kg}} = \boxed{38.67 \frac{\text{kg}}{\text{h}}} \quad (33)$$