

**Ü 9.1** Aufheizung einer Preßluftflasche

Eine Preßluftflasche, in der sich 1.84 kg Luft bei einem Druck von  $p_1 = 1.74$  bar und einer Temperatur von  $T_1 = 10^\circ\text{C}$  befinden, heizt sich durch Sonneneinstrahlung auf  $98^\circ\text{C}$  auf.

Gesucht sind die zugeführte Wärmemenge  $Q_{12}$ , der Druck  $p_2$ , das Volumen der Flasche  $V$  und die Änderung der inneren Energie  $U_2 - U_1$

Der über den Temperaturbereich  $10^\circ\text{C}$  bis  $98^\circ\text{C}$  gemittelte Wert für die spezifische Wärmekapazität bei konstantem Druck  $c_p$  beträgt  $c_p = 1007.6 \text{ J}/(\text{kg}\cdot\text{K})$

Die zugeführte Wärmemenge bei isochorer Zustandsänderung berechnet sich aus

$$Q_{12} = U_2 - U_1 = m \cdot \int_{T_1}^{T_2} c_v(T) \cdot dT = m \cdot \bar{c}_v \cdot (T_2 - T_1)$$

mit

$$\bar{c}_v = \bar{c}_p - R$$

ergibt sich die mittlere spezifische Wärmekapazität bei konstantem Volumen  $c_v$  zu

$$\bar{c}_v = 720.5 \frac{\text{J}}{\text{kg} \cdot \text{K}}$$

Die zugeführte Wärmemenge bzw. die Änderung der inneren Energie beträgt also

$$Q_{12} = U_2 - U_1 = 1.84 \text{ kg} \cdot 720.5 \frac{\text{J}}{\text{kg} \cdot \text{K}} \cdot (98^\circ\text{C} - 10^\circ\text{C}) = 116.66 \text{ kJ}$$

Der Druck am Ende der Aufheizung beträgt

$$p_2 = p_1 \cdot \frac{T_2}{T_1} = 2.28 \text{ bar}$$

Das Volumen der Flasche ergibt sich aus der Gasgleichung zu

$$V = \frac{m \cdot R \cdot T_1}{p_1} = 0.8593 \text{ m}^3$$

**Ü 9.2** Isobare Expansion

Luft expandiert bei konstantem Druck  $p_1 = 2.74$  bar infolge von Wärmezufuhr vom Volumen  $V_1 = 3.74 \text{ m}^3$  und der Temperatur  $T_1 = 13^\circ\text{C}$  auf  $V_2 = 8.81 \text{ m}^3$ . Die Gaskonstante der Luft beträgt  $R = 287.1 \text{ J}/\text{kgK}$

Gesucht sind

- die Masse  $m$  der Luft,
- die Temperatur  $T_2$ ,
- die zugeführte Wärmemenge  $Q_{12}$ ,
- die Volumenänderungsarbeit  $W_{V12}$ ,

**Ü 9.2** Isobare Expansion

a) Aus der Gasgleichung folgt

$$m = \frac{p_1 \cdot V_1}{R \cdot T_1} = 12.48 \text{ kg}$$

b) Für eine isobare Expansion gilt

$$T_2 = T_1 \cdot \frac{V_2}{V_1} = 674.1 \text{ K} = 400.9^\circ \text{C}$$

c) Zugeführte Wärmemenge

$$Q_{12} = m \cdot \bar{c}_{p_{12}} \cdot (T_2 - T_1)$$

mit

$$\bar{c}_{p_{12}} = c_p \Big|_{13^\circ \text{C}}^{400.9^\circ \text{C}} = 1016.28 \frac{\text{J}}{\text{kg} \cdot \text{K}}$$

ergibt sich

$$Q_{12} = 4.91956 \cdot 10^6 \text{ J}$$

d) Volumenänderungsarbeit

$$W_{V_{12}} = -p_1 \cdot (V_2 - V_1) = -1.3894 \cdot 10^6 \text{ J}$$

**Ü 9.3** Isotherme Kompression von Luft

Luft soll bei einer konstanten Temperatur von  $T_1 = 25^\circ \text{C}$  vom Volumen  $V_1 = 0.83 \text{ m}^3$  und dem Anfangsdruck  $p_1 = 3.02 \text{ bar}$  auf das Endvolumen  $V_2 = 0.42 \text{ m}^3$  isotherm komprimiert werden.

Gesucht sind

- die Masse  $m$  der Luft,
- der Druck  $p_2$ ,
- die Volumenänderungsarbeit  $W_{V_{12}}$ ,
- die abgeführte Wärmemenge  $Q_{12}$ ,
- die Änderung der inneren Energie  $U_2 - U_1$

a) Aus der Gasgleichung folgt

$$m = \frac{p_1 \cdot V_1}{R \cdot T_1} = 2.93 \text{ kg}$$

b) Für isotherme Zustandsänderungen gilt

$$p_2 = p_1 \cdot \frac{V_1}{V_2} = 5.97 \text{ bar}$$

c) Volumenänderungsarbeit

$$W_{V_{12}} = -p_1 \cdot V_1 \cdot \ln\left(\frac{V_2}{V_1}\right) = 170.7 \text{ kJ}$$

**Ü 9.3** Isotherme Kompression von Luft

d) Abgeführte Wärmemenge

$$Q_{12} = -W_{V12} = -170.7 \text{ kJ}$$

e) Änderung der inneren Energie: Für isotherme Zustandsänderungen gilt:  $\Delta U = 0$ **Ü 9.4** Adiabate Kompression von Luft

Mit den Angaben aus Ü 9.3 soll eine adiabate Kompression berechnet werden,  $\kappa_{\text{Luft}} = 1.4$ , d.h. Luft soll bei einer konstanten Temperatur von  $T_1 = 25^\circ\text{C}$  vom Volumen  $V_1 = 0.83 \text{ m}^3$  und dem Anfangsdruck  $p_1 = 3.02 \text{ bar}$  auf das Endvolumen  $V_2 = 0.42 \text{ m}^3$  adiabatisch komprimiert werden.

- der Druck  $p_2$ ,
- die Temperatur  $T_2$ ,
- die Volumenänderungsarbeit  $W_{V12}$ ,
- die abgeführte Wärmemenge  $Q_{12}$ ,
- die Änderung der inneren Energie  $U_2 - U_1$

a) Die Adiabatengleichung ergibt

$$p_2 = p_1 \cdot \left(\frac{V_1}{V_2}\right)^\kappa = 7.84 \text{ bar}$$

b) Temperatur  $T_2$ 

$$T_2 = T_1 \cdot \left(\frac{V_1}{V_2}\right)^{\kappa-1} = 391.5 \text{ K}$$

c) Volumenänderungsarbeit  $W_{V12}$ 

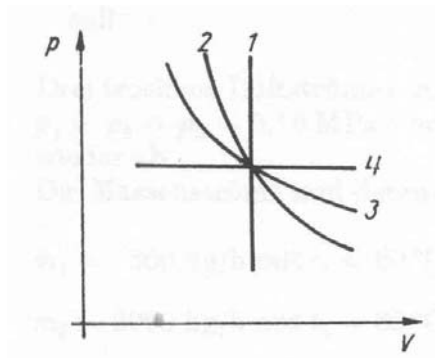
$$W_{V12} = \frac{p_1 \cdot V_1}{\kappa - 1} \cdot \left[ \left(\frac{T_2}{T_1}\right) - 1 \right] = 1.96268 \cdot 10^5 \text{ J}$$

d) Änderung der inneren Energie  $U_2 - U_1$ 

$$U_2 - U_1 = W_{V12} = 1.96268 \cdot 10^5 \text{ J}$$

### Ü 9.5 Zustandsänderungen

Skizzieren Sie vier besondere Zustandsänderungen für ideale Gase und geben Sie dazugehörigen Zustandsgleichungen an



- |    |           |                     |   |
|----|-----------|---------------------|---|
| 1. | Isochore  | $v = \text{const.}$ | $\frac{p_2}{p_1} = \frac{T_2}{T_1}$           |
| 2. | Isentrope | $s = \text{const.}$ | $p_1 \cdot v_1^\kappa = p_2 \cdot v_2^\kappa$ |
| 3. | Isotherme | $T = \text{const.}$ | $p_1 \cdot v_1 = p_2 \cdot v_2$               |
| 4. | Isobare   | $p = \text{const.}$ | $\frac{v_2}{v_1} = \frac{T_2}{T_1}$           |

### Ü 9.6 Isotherme Zustandsänderung

Welcher Zusammenhang besteht bei einer isothermen Zustandsänderung zwischen zu- bzw. abgeführter Wärme und technischer Arbeit?

Isotherm bedeutet  $T_1 = T_2 = T = \text{const.}$ , d.h. die Enthalpie bleibt unverändert und der erste Hauptsatz reduziert sich auf

$$q_{12} + w_{t,12} = 0 \quad \text{bzw.} \quad q_{12} = -w_{t,12}$$

Bei isothermer Kompression muß genauso viel Wärme abgeführt werden, wie technische Arbeit zugeführt wird, bzw.

bei isothermer Expansion muß ebenso viel Wärme zugeführt werden, wie dem System technische Arbeit entnommen wird.

### Ü 9.7 Isentrope Zustandsänderung

Wie verhalten sich bei isentroper Zustandsänderung Druck und Temperatur?

Bei isentroper Kompression steigen Druck und Temperatur, die zugeführte technische Arbeit erhöht die Enthalpie

$$\frac{T_1}{T_2} = \left( \frac{p_1}{p_2} \right)^{\frac{\kappa-1}{\kappa}}$$

Bei isentroper Expansion sinken Druck und Temperatur, das System gibt technische Arbeit ab und die Enthalpie sinkt.

### Ü 9.8 Isentrope Expansion

In einer Preßluftflasche mit  $V = 40 \text{ l}$  befindet sich Luft unter  $p_1 = 15 \text{ MPa}$  bei Umgebungstemperatur von  $T = 20^\circ\text{C}$ . Nach dem Öffnen des Ventils sinkt der Druck in der Flasche rasch auf  $p_2 = 7.5 \text{ MPa}$  ab, anschließend wird das Ventil wieder geschlossen. Während dem Ausströmvorgang fand kein Wärmeaustausch zwischen Flascheninhalt und Umgebung statt. Nach dem Schließen erhöht sich der Druck in der Flasche, da sich die Temperatur der verbleibenden Luft wieder der Umgebungstemperatur angleicht.

- Welche Temperatur  $T_2$  stellt sich direkt nach dem Ausströmen aus der Flasche ein?
- Welche Gasmasse strömt aus der Flasche?
- Welcher Druck stellt sich nach dem Temperatúrausgleich mit der Umgebung ein?
- Welche Gasmasse würde aus der Flasche strömen, wenn der Ausströmvorgang langsam bei konstanter Temperatur  $T_\infty = 20^\circ\text{C}$  auf  $p_2 = 7.5 \text{ MPa}$  erfolgen würde?

- a) Kein Wärmeaustausch zwischen Flascheninhalt und Umgebung aufgrund des raschen Ausströmens der Luft  $\Rightarrow$  Isentrope Expansion

$$\frac{T_1}{T_2} = \left(\frac{p_1}{p_2}\right)^{\frac{\kappa-1}{\kappa}} \Rightarrow T_2 = T_1 \cdot \left(\frac{p_1}{p_2}\right)^{\frac{1-\kappa}{\kappa}} = (20 + 273.15) \cdot \left(\frac{15}{7.5}\right)^{\frac{1-1.4}{1.4}} = 240.5 \text{ [K]}$$

- b) Masse der Luft vor dem Ausströmvorgang

$$m_1 = \frac{p_1 \cdot V}{R \cdot T_1}$$

Masse der Luft nach dem Ausströmvorgang

$$m_2 = \frac{p_2 \cdot V}{R \cdot T_2}$$

Ausgeströmte Gasmasse

$$\Delta m = m_2 - m_1 = \frac{p_2 \cdot V}{R \cdot T_2} - \frac{p_1 \cdot V}{R \cdot T_1} = \frac{V}{R} \cdot \left(\frac{p_2}{T_2} - \frac{p_1}{T_1}\right)$$

$$\Delta m = \frac{0.04 \cdot 10^6}{287.05} \cdot \left(\frac{7.5}{240.5} - \frac{15}{293.15}\right) = -2.78 \text{ [kg]}$$

- c) Druck in der Flasche nach Temperatúrausgleich mit der Umgebung auf  $T_\infty$

$$m_2 = \frac{p_2 \cdot V}{R \cdot T_2} = \frac{7.5 \cdot 10^6 \cdot 0.04}{287.05 \cdot 240.5} = 4.346 \text{ [kg]}$$

$$p \cdot V = m \cdot R \cdot T \Rightarrow p_3 = \frac{m_2 \cdot R \cdot T_\infty}{V} = \frac{4.346 \cdot 287.05 \cdot 293.15}{0.04} = 9.143 \text{ [MPa]}$$

- d) Ausgeströmte Gasmenge bei isothermem Ausströmen bei  $T_\infty = 20^\circ\text{C}$

$$\Delta m = m_2 - m_1 = \frac{p_2 \cdot V}{R \cdot T_\infty} - \frac{p_1 \cdot V}{R \cdot T_\infty} = \frac{V}{R \cdot T_\infty} \cdot (p_2 - p_1)$$

$$\Delta m = \frac{0.04}{287.05 \cdot 293.15} \cdot (7.5 - 15) \cdot 10^6 = -3.565 \text{ [kg]}$$

**Ü 9.9** Wasser-Naßdampf

In einem geschlossenen Behälter mit  $V = 1 \text{ m}^3$  befindet sich Wasser-Naßdampf mit einem Dampfanteil von 60% bei einem Druck von  $p = 5 \text{ MPa}$ .

Zu berechnen sind

- das spezifische Volumen  $v$  des Naßdampfes
- Masse des Naßdampfes  $m$  und des Wassers  $m_w$
- Spezifische Enthalpie des Naßdampfes

a) Dampftafel für Wasser (Tab. 14.4) liefert für  $p = 5 \text{ MPa}$

$p$	$g$	$v'$	$v''$	$h'$	$h''$	$s'$	$s''$
[bar]	[°C]	[m <sup>3</sup> /kg]	[m <sup>3</sup> /kg]	[kJ/kg]	[kJ/kg]	[kJ/(kg K)]	[kJ/(kg K)]
50	263.9	0.001286	0.03943	1155	2794	2.921	5.974

$$v = (1 - x_D) \cdot v' + x_D \cdot v'' = (1 - 0.6) \cdot 0.001286 + 0.6 \cdot 0.03943 \text{ [m}^3/\text{kg}] \Rightarrow v = 0.0242 \text{ [m}^3/\text{kg}]$$

b) Masse des Naßdampfes und des Wassers

$$m = \frac{V}{v} = \frac{1}{0.0242} \text{ [kg]} \Rightarrow m = 41.32 \text{ [kg]}$$

$$m_w = (1 - x_D) \cdot m = (1 - 0.6) \cdot 41.32 \text{ [kg]} \Rightarrow m_w = 16.53 \text{ [kg]}$$

c) Spezifische Enthalpie des Naßdampfes

$$h = (1 - x_D) \cdot h' + x_D \cdot h'' = (1 - 0.6) \cdot 1155 + 0.6 \cdot 2794 \text{ [kJ/kg]} \Rightarrow h = 2138.4 \text{ [kJ/kg]}$$

**Ü 9.10** Klimaanlage

In einem Raum beträgt die Lufttemperatur  $T = 20^\circ\text{C}$  und die relative Feuchte  $\varphi = 80\%$ . Durch Kühlung der Luft bei konstanter absoluter Feuchte  $x$  sinkt die spez. Enthalpie um  $\Delta h = 20 \text{ [kJ/kg trockene Luft]}$ , ein Teil des Wassers kondensiert und wird abgeschieden. Anschließend wird die Luft wieder auf  $T = 20^\circ\text{C}$  erwärmt.

- Wieviel Wasser wurde bei welcher Temperatur entfernt?
- Wieviel Energie ist erforderlich, um die Luft wieder auf  $T = 20^\circ\text{C}$  zu erwärmen?
- Auf welchen Wert wird die absolute Feuchte  $x$  reduziert?
- Welchen Wert nimmt die relative Feuchte  $\varphi$  an?

Lösung mit Hilfe des  $h,x$ -Diagramms (Abb. 14.1)

Punkt (1)

$$\begin{aligned} T_1 &= 20^\circ\text{C} \\ \varphi_1 &= 80\% \\ h_1 &= 50 \text{ [kJ/kg]} \\ x_1 &= 11.8 \text{ [g Wasser/kg Luft]} \end{aligned}$$

**Prozeßführung**

(1) – (2)

Kühlung der Luft bei konstanter absoluter Feuchte  $x$ , Abnahme der spez. Enthalpie um  $\Delta h = 20$  [kJ/kg trockene Luft]

Punkt (2)

$$\begin{aligned} T_2 &= 10^\circ\text{C} \\ \varphi_2 &= 100\% \\ h_2 &= 30 \text{ [kJ/kg]} \\ x_2 = x_1 &= 11.8 \text{ [g Wasser/kg Luft]} \end{aligned}$$

(2) – (3)

Abführen des Wassers bei  $T_2 = 10^\circ\text{C} = \text{const.}$

Punkt (3)

$$\begin{aligned} T_3 = T_2 &= 10^\circ\text{C} \\ \varphi_3 = \varphi_2 &= 100\% \\ h_3 = h_2 &= 30 \text{ [kJ/kg]} \\ x_3 &= 7.9 \text{ [g Wasser/kg Luft]} \end{aligned}$$

(3) – (4)

Erwärmen der Luft auf  $T_2 = 20^\circ\text{C}$

Punkt (4)

$$\begin{aligned} T_4 &= 20^\circ\text{C} \\ \varphi_4 &= 55\% \\ h_4 &= 40 \text{ [kJ/kg]} \\ x_4 = x_3 &= 7.9 \text{ [g Wasser/kg Luft]} \end{aligned}$$

a) Wieviel Wasser wurde bei welcher Temperatur entfernt?

$$\frac{x_4}{x_1} = \frac{7.9}{11.8} = 0.67 \Rightarrow \text{Absolute Feuchte wurde um 33\% verringert,}$$

Wasserabfuhr bei  $T_2 = 10^\circ\text{C}$

b) Wieviel Energie ist erforderlich, um die Luft wieder auf  $T_2 = 20^\circ\text{C}$  zu erwärmen?

$$q_{zu} = h_4 - h_3 = 40 - 30 = 10 \text{ [kJ/kg]}$$

c) Auf welchen Wert wird die absolute Feuchte  $x$  reduziert?

$$x = x_4 = 7.9 \text{ [g Wasser/kg Luft]}$$

d) Welchen Wert nimmt die relative Feuchte  $\varphi$  an?

$$\varphi = \varphi_4 = 55\%$$

