

Lösung zu Übung 2

Aufgabe 1

$$\eta = \frac{T_\alpha - T_\beta}{T_\alpha}$$

$$T_\alpha = 823 \text{ K}; T_\beta = 283 \text{ K} \Rightarrow \eta_{550^\circ\text{C}} = 0,66$$

$$T_\alpha = 1673 \text{ K}; T_\beta = 283 \text{ K} \Rightarrow \eta_{1400^\circ\text{C}} = 0,83$$

$$\eta = \frac{|\delta A|}{|Q_{12}|} \sim \frac{1}{\text{CO}_2\text{-Ausstoß}}$$

$$(\text{CO}_2\text{-Ausstoß})_{1400^\circ\text{C}} = \frac{\eta_{550^\circ\text{C}}}{\eta_{1400^\circ\text{C}}} (\text{CO}_2\text{-Ausstoß})_{550^\circ\text{C}}$$

$$= 23700 \text{ t}$$

(6300 t pro Tag weniger!)

Aufgabe 2

$$2.1 \quad \oint \delta Q = Q_{12} + Q_{23} + Q_{34} + Q_{41}$$

$$= 0 + C_V(T_3 - T_2) + 0 + C_V(T_1 - T_4)$$

$$= C_V(T_3 - T_2 + T_1 - T_4) > 0$$

$$\oint \delta A = -\oint \delta Q < 0$$

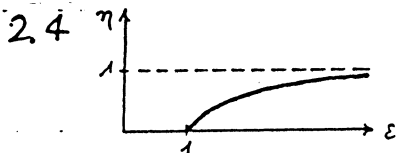
$$2.2 \quad \eta = \frac{|\delta A|}{Q_{23}} = 1 - \frac{T_4 - T_1}{T_3 - T_2}$$

$$2.3 \quad T_1 = \frac{T_2 V_2^\kappa}{V_1^\kappa} \quad T_4 = \frac{T_3 V_2^\kappa}{V_1^\kappa}$$

$$\eta = 1 - \frac{T_3 (V_2/V_1)^\kappa - T_2 (V_2/V_1)^\kappa}{T_3 - T_2}$$

$$= 1 - \frac{1}{\varepsilon^\kappa}, \quad \varepsilon = \frac{V_1}{V_2}$$

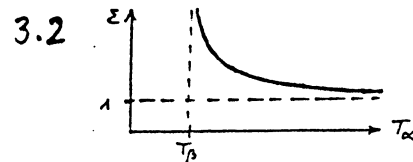
Für $\varepsilon = 7$, $\kappa = \frac{5}{3}$ gilt $\eta = 54\%$
(In Wirklichkeit: $\eta \approx 30\%$)



Die Kompression kann nicht beliebig hoch getrieben werden, weil das Gemisch ab einem bestimmten Druck explodiert

Aufgabe 3

$$3.1 \quad \varepsilon = \frac{|Q_{21}|}{|\delta A|} = \frac{1}{\eta} = \frac{T_\alpha}{T_\alpha - T_\beta}$$



Die Energieeffizienz ist am grössten, wenn T_α nahe an T_β ist.

$$3.3 \quad \frac{|\text{Anwärmepumpe}|}{\Delta t} = \frac{1}{\varepsilon} \frac{|Q_{\text{Heiz}}|}{\Delta t} = \frac{203 - 282}{293} \cdot 8000 \text{ W}$$

$$= 300 \text{ W}$$

Aufgabe 4

- Reversible Führung:

$$\Delta S_{\text{rev}}^{\text{Syst}} = \int \frac{\delta Q_{\text{rev}}^{\text{Syst}}}{T} = - \int \frac{\delta A_{\text{rev}}^{\text{Syst}}}{T}$$

$$= \frac{1}{T} \int_{V_1}^{V_2} p dV = nR \int_{V_1}^{V_2} \frac{dV}{V} = \frac{p_1 V_1}{T} \ln \frac{V_2}{V_1}$$

$$= 2,34 \text{ JK}^{-1}$$

* Bei einem isothermen Prozeß gilt für ein ideales Gas $dU = 0$ und daher $\delta Q = -\delta A$

$$\Delta S_{\text{rev}}^{\text{Umg}} = \int \frac{\delta Q_{\text{rev}}^{\text{Umg}}}{T} = - \int \frac{\delta Q_{\text{rev}}^{\text{Syst}}}{T} = -\Delta S_{\text{rev}}^{\text{Syst}}$$

$$= -2,34 \text{ JK}^{-1}$$

$$\Delta S_{\text{rev}}^{\text{Gesamt}} = \Delta S_{\text{rev}}^{\text{Syst}} + \Delta S_{\text{rev}}^{\text{Umg}} = 0$$

- Irreversible Führung:

$$\Delta S_{\text{irrev}}^{\text{Syst}} = \Delta S_{\text{rev}}^{\text{Syst}} = 2,34 \text{ JK}^{-1}$$

S ist eine Zustandsfunktion, d.h. hängt nur von Anfangs- und Endzustand ab.

Wegen $dU_{\text{irrev}}^{\text{Syst}} = 0$ (siehe oben) und $\delta A_{\text{irrev}}^{\text{Syst}} = 0$ gilt $\delta Q_{\text{irrev}}^{\text{Syst}} = 0$ und damit $\delta Q_{\text{irrev}}^{\text{Umg}} = 0$:

$$\Delta S_{\text{irrev}}^{\text{Umg}} = \int \frac{\delta Q_{\text{irrev}}^{\text{Umg}}}{T} = 0$$

$$\Delta S_{\text{irrev}}^{\text{Gesamt}} = 2,34 \text{ JK}^{-1} > 0$$