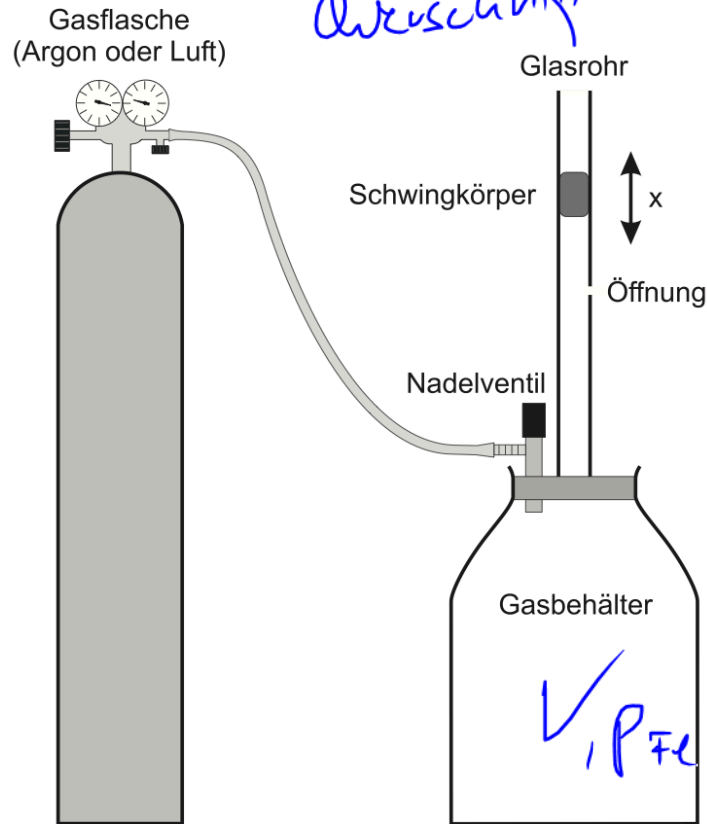


2.6 BESTIMMUNG VON κ : RÜCHARDT



Periodische adiabatische Kompression

$$pV^\kappa = \text{const} \quad p = \text{const} \cdot V^{-\kappa}$$

$$G.W.: p_{Fe} = p_{Luft} + \frac{mg}{A}$$

$$\text{Newton, } m\ddot{x} = A \cdot dp \quad (1)$$

$$\frac{dp}{dV} = -\kappa \frac{p}{V} \Rightarrow m\ddot{x} = -A\kappa \frac{p}{V} dV$$

$$dV = Ax = \pi r^2 x \Rightarrow m\ddot{x} = -\pi r^2 \kappa \frac{p}{V} x$$

$$\text{harmonische Oszillation: } \ddot{x} + \frac{\pi^2 r^4 \kappa p}{mV} x = 0$$

$$\omega = \sqrt{\frac{\pi^2 r^4 \kappa p}{mV}}$$

$$\Rightarrow \kappa = \frac{4mV}{r^4 T^2 p}$$

Bild: Uni Heidelberg

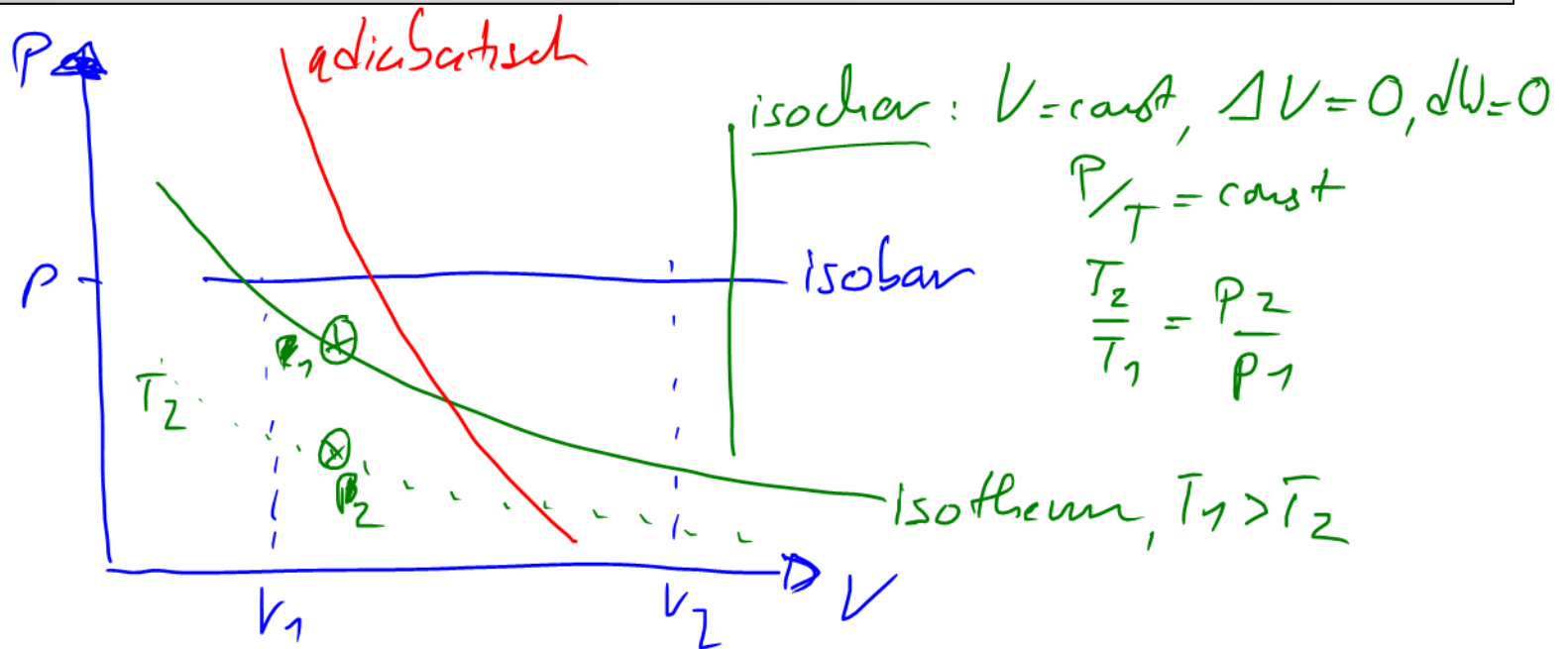
2.6 ZUSAMMENFASSUNG: ZUSTANDSÄNDERUNGEN

isobar: $p = \text{const}$

$$\frac{T}{V} = \text{const}$$

$$\frac{T_2}{T_1} = \frac{V_2}{V_1}$$

$$|W_{1 \rightarrow 2}| = p(V_2 - V_1)$$



isochor: $V = \text{const}$, $\Delta V = 0$, $dU = 0$

$$\frac{p}{T} = \text{const}$$

$$\frac{T_2}{T_1} = \frac{p_2}{p_1}$$

isotherm: $T = \text{const}$, $\Delta T = 0$, $dU = 0$

$$p \cdot V = \text{const}$$

$$|W_{1 \rightarrow 2}| = n \cdot R \cdot T \ln \frac{V_2}{V_1}$$

$$W = - \int p dV$$

adiabatisch: $dQ = 0$

$$\left. \begin{aligned} TV^{\gamma-1} &= \text{const} \\ pV^{\gamma} &= \text{const} \end{aligned} \right\} \text{Poisson-Gl.}$$

$$|W_{1 \rightarrow 2}| = n \cdot C_V \cdot (T_2 - T_1)$$

2.7 KREISPROZESSE

Kreisprozess: Folge von Zustandsänderungen eines Fluids, die periodisch abläuft, wobei immer wieder der Ausgangszustand erreicht wird.

(Oft Maschinen, die Wärme in mech. Energie umwandeln, und v.v.)

Reversibler Prozess: eine TD Zustandsänderung von Körpern, die jederzeit wieder umgekehrt ablaufen könnte, ohne dass die Körper oder deren Umgebung dabei bleibende Veränderungen erfahren.

Beispiel: Carnot-Prozess (ideales Gas)

a) isotherme Expansion, T_1 $(V_1, p_1) \rightarrow (V_2, p_2)$

b) adiab. Expansion: $T_1 \rightarrow T_2$ $(V_2, p_2) \rightarrow (V_3, p_3)$

c) isotherme Kompression, T_2 $(V_3, p_3) \rightarrow (V_4, p_4)$

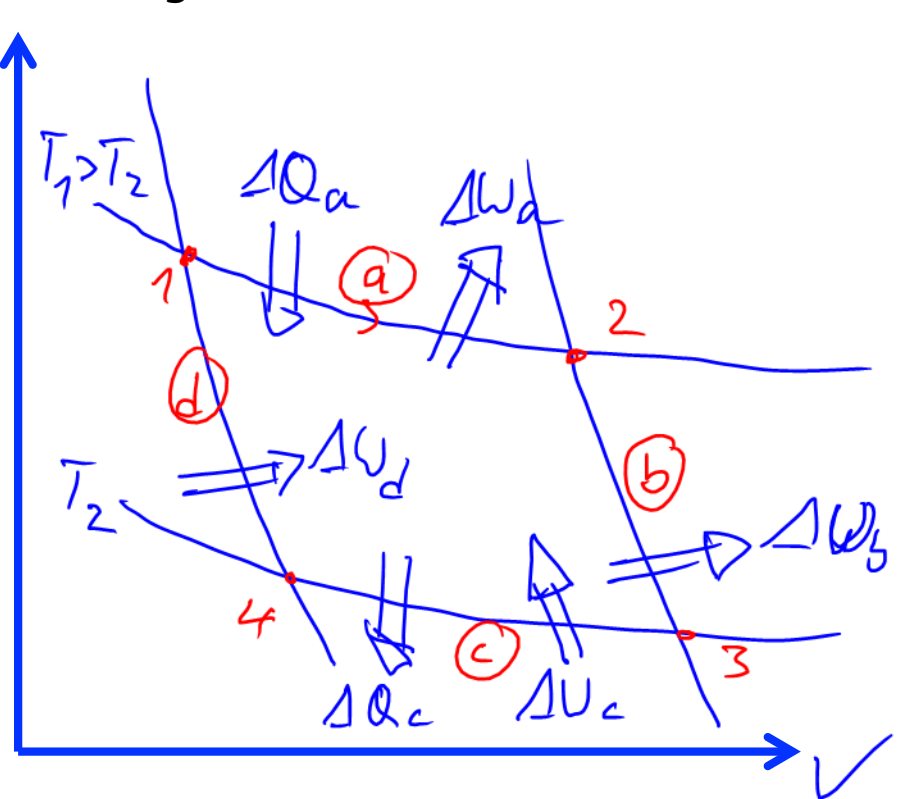
d) adiab. Kompression: $T_2 \rightarrow T_1$ $(V_4, p_4) \rightarrow (V_1, p_1)$

wie bisher: isotherm: $\Delta T = 0 \rightarrow \Delta U = 0$

$$\Delta Q \leftrightarrow \Delta W$$

adiabatisch: $\Delta Q = 0$

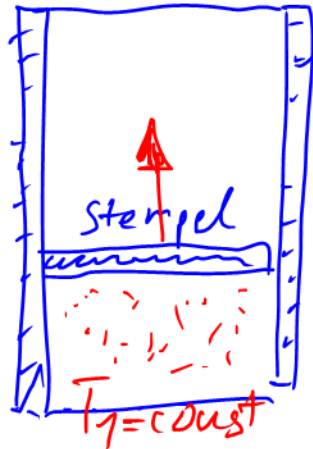
$$\Delta W \leftrightarrow \Delta U$$



2.7 CARNOT-PROZESS

isoliert

(a)



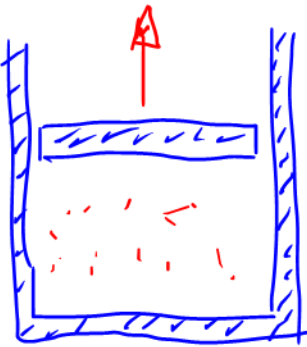
Wärmebad

- $T_1 = \text{const}$ durch Kontakt mit Wärmebad
- reversible Prozessführung

• $T_1 = \text{const} \Rightarrow U = \text{const} \Rightarrow \Delta Q_a = -\Delta W_a$

siehe oben: $|\Delta W_a| = n \cdot R \cdot T_1 \cdot \ln \frac{V_2}{V_1}$

(b)



komplett isoliert

- reversibel; Arbeit wird verrichtet $\Rightarrow \Delta W_b < 0$

$\Delta U = \Delta W$ T sinkt: $T_1 \rightarrow T_2$

(c), (d) analog zu (a), (b)

2.7 CARNOT-PROZESS 2

$$\bullet \Delta W_b = \Delta U_b = n \cdot C_v \cdot (T_2 - T_1) = -n \cdot C_v (T_1 - T_2) = -\Delta U_d = -\Delta W_d$$

$$\bullet |\Delta W_a| = n \cdot R \cdot T_1 \cdot \ln \frac{V_2}{V_1} \quad |\Delta W_c| = n \cdot R \cdot T_2 \cdot \ln \frac{V_3}{V_4} \quad \frac{V_2}{V_1} \stackrel{?}{=} \frac{V_3}{V_4} \quad ?$$

Poisson: $TV^{\alpha-1} = \text{const}$

$$\textcircled{b} T_1 \cdot V_2^{\alpha-1} = T_2 \cdot V_3^{\alpha-1} \Rightarrow \frac{T_1}{T_2} = \left(\frac{V_3}{V_2} \right)^{\alpha-1}$$

$$\textcircled{d} T_2 \cdot V_4^{\alpha-1} = T_1 \cdot V_1^{\alpha-1} \Rightarrow \frac{T_1}{T_2} = \left(\frac{V_4}{V_1} \right)^{\alpha-1}$$

$$\left. \begin{array}{l} \frac{T_1}{T_2} = \left(\frac{V_3}{V_2} \right)^{\alpha-1} \\ \frac{T_1}{T_2} = \left(\frac{V_4}{V_1} \right)^{\alpha-1} \end{array} \right\} \Rightarrow \frac{V_2}{V_1} = \frac{V_3}{V_4}$$

$$\Rightarrow n \cdot R \cdot T_1 \cdot \ln \frac{V_2}{V_1} = |\Delta W_a| > |\Delta W_c| = n \cdot R \cdot T_2 \cdot \ln \frac{V_3}{V_4}$$

2.7 CARNOT-PROZESS 3

$$\square = \Delta W_a \quad \square = \Delta W_c$$

falls ① = ②, dann $\square = \Delta W_c$

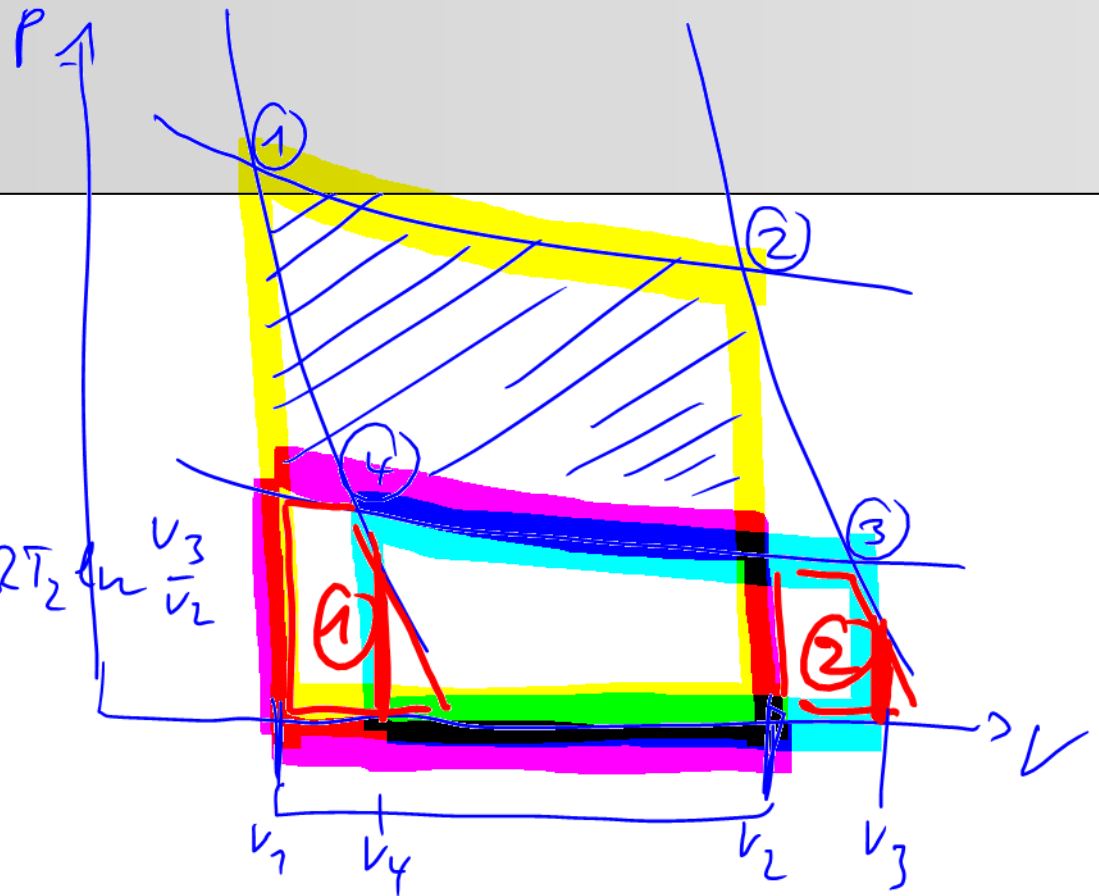
$$\textcircled{1} = \int_{v_1}^{v_4} p dV \approx \int_{v_1}^{v_4} \frac{nRT_2}{v} dV = nRT_2 \ln \frac{v_4}{v_1} = nRT_2 \ln \frac{v_3}{v_2}$$

$$\textcircled{2} = \int_{v_2}^{v_3} \frac{nRT_2}{v} dV = n \cdot R \cdot T_2 \cdot \ln \frac{v_3}{v_2}$$

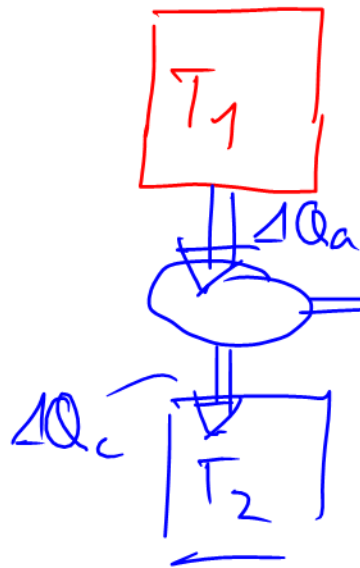
$\Rightarrow \square = \square$ nutzbare Arbeit: $|\Delta W_a| - \Delta W_c = \square - \square = \text{///}$

zuführende: ΔQ_a

$\Delta Q_c = |\Delta W_c|$: Verlustwärme



2.7 WIRKUNGSGRAD



Dem warmen Reservoir (T_1) wird Wärme entzogen und teilweise in Arbeit umgewandelt.

Wie effizient geht das?

Wirkungsgrad

$$\eta = \frac{|\text{nach außen geleistete Arbeit}|}{\text{von außen zugeführte Wärme}}$$

$$\stackrel{\text{Carnot}}{=} \frac{|\Delta W_{\text{a}}| - \Delta W_{\text{c}}}{\Delta Q_{\text{a}}}$$

$$\Rightarrow \eta_{\text{Carnot}} = \frac{n \cdot R \cdot T_1 \cdot \ln \frac{v_2}{v_3} - n \cdot R \cdot T_2 \cdot \ln \frac{v_2}{v_1}}{n \cdot R \cdot T_1 \cdot \ln \frac{v_2}{v_1}}$$

$$= \frac{T_1 - T_2}{T_1} > 0 \quad \text{weil } T_1 > T_2$$