

## Wiederholung:

Energiesatz der Stat. Phys. (Gas,  $N = \text{konst}$ )

$$dE = T dS - p dV \quad (1)$$

Differenzial = Ableitung "d":

$$f(\vec{x}_0 + \vec{\alpha}) \stackrel{!}{=} f(\vec{x}_0) + df_{\vec{x}_0}(\vec{\alpha}) + O(\vec{\alpha})^2$$

lineare Näherung von  $f$  in  $\vec{x}_0$

$$\rightarrow \circ dx_i(\vec{\alpha}) = \alpha_i$$

$$\circ df = \frac{\partial f}{\partial x_1} dx_1 + \frac{\partial f}{\partial x_2} dx_2 + \dots + \frac{\partial f}{\partial x_n} dx_n \quad (2)$$

Beispiel: Energie  $E$ :  $\mathbb{R}^2 \rightarrow \mathbb{R}$   
(Funktion)  $(S, V) \mapsto E(S, V)$

$$\rightarrow dE \stackrel{(2)}{=} \underbrace{\left. \frac{\partial E}{\partial S} \right|_V dS}_{\text{II}} + \underbrace{\left. \frac{\partial E}{\partial V} \right|_S dE}_{\text{II}}$$

$$\stackrel{(1)}{=} T dS - p dV$$

$$\text{d.h. } T \stackrel{!}{=} \left. \frac{\partial E}{\partial S} \right|_V, \quad p \stackrel{!}{=} - \left. \frac{\partial E}{\partial V} \right|_S$$

$$(i) -pdV = -\vec{F}dL \stackrel{!}{=} SA : \text{dem System geleistete } \underline{\text{Arbeit}}$$

$$(ii) TdS =: SQ : \text{dem System zugeführte Wärme}$$

### 1. Hauptsatz der Thermodynamik

$$dE = SQ + SA$$

### verallgemeinelter Energiesatz:

n ext. Parameter  $\alpha_1, \dots, \alpha_n$

(z.B.  $\alpha_1 = V, \alpha_2 = B, \alpha_3 = \mu, \dots$ )

$$\begin{aligned} \rightarrow dS &= \frac{\partial S}{\partial E} dE + \frac{\partial S}{\partial \alpha_1} d\alpha_1 + \dots + \frac{\partial S}{\partial \alpha_n} d\alpha_n \\ &= \frac{\partial S}{\partial E} dE + \sum_i \frac{\partial S}{\partial \alpha_i} d\alpha_i \\ &= \frac{1}{T} dE - \frac{1}{T} \sum_i \left\langle \frac{\partial H}{\partial \alpha_i} \right\rangle d\alpha_i \end{aligned}$$

$$\begin{aligned} \rightarrow dE &= \underbrace{TdS}_{= SQ} + \underbrace{\sum_i \left\langle \frac{\partial H}{\partial \alpha_i} \right\rangle d\alpha_i}_{=: SA} \end{aligned}$$

mit verallgemeinerte Arbeit

$$\delta A = \sum_{i=1}^n \left\langle \frac{\partial H}{\partial \alpha_i} \right\rangle$$

folgt wiederum 1. H.S. :

$$dE = SQ + SA$$

## Nachtrag

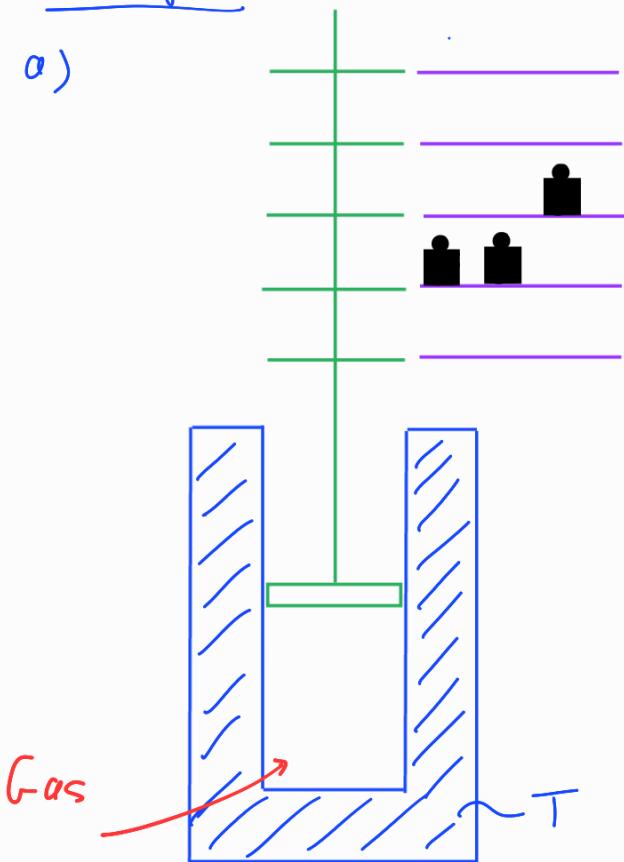
Prozess quasistatisch  $\Rightarrow$  Prozess reversibel



System jederzeit  
nahezu im Gleichgewicht

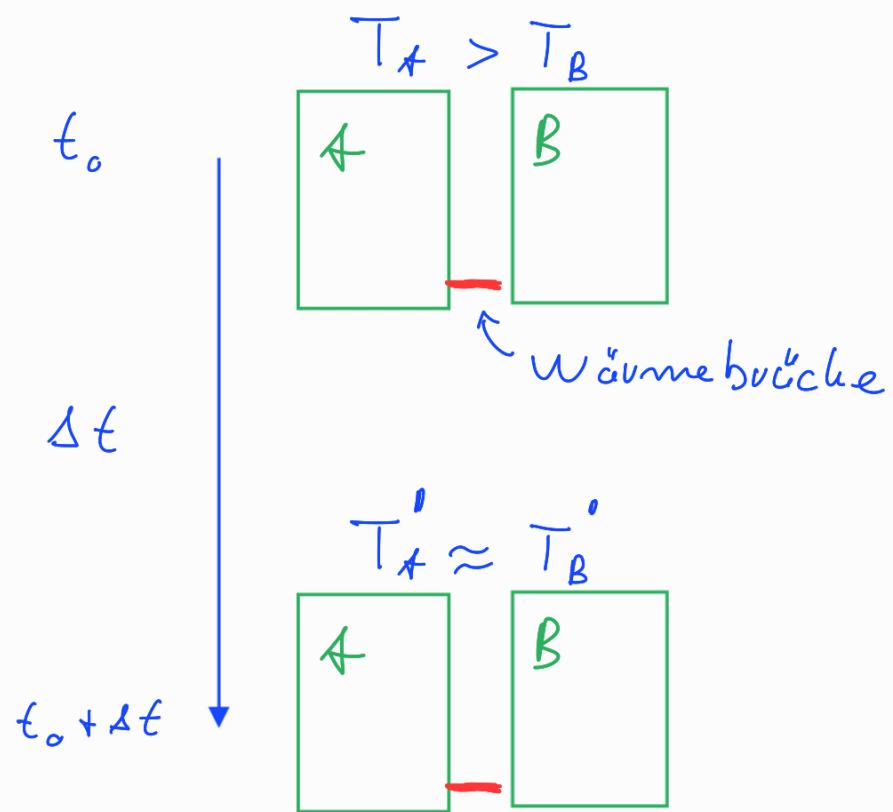
Beispiel: isotherme Kompression - Expansion

a)



quasistatisch, reversibel !

b) Wärmeleitung:



nicht quasistationär (da A B bei  $t = t_0$   
nicht im Gleichgewicht)

nicht reversibel d.h. irreversibel

Warum

$$\delta A \neq \cancel{\delta A} \quad ?$$

$$\delta Q \neq \cancel{\delta Q} \quad ?$$

Arbeit und Wärme sind kein Zustands-

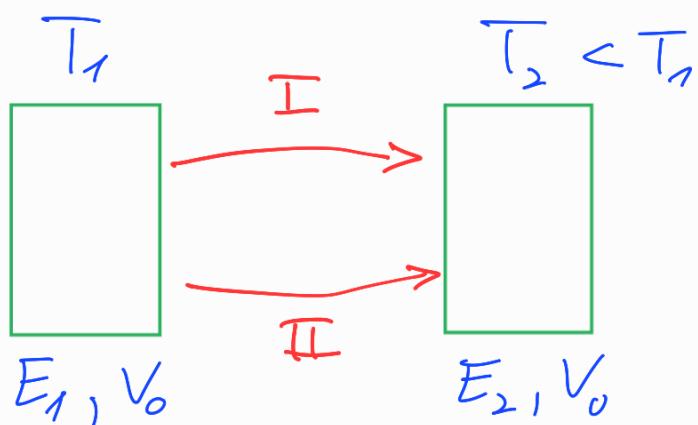
funktionen, d.h. einem f.d. Zustand

(= Gleichgewichtszustand) kann kein

"Arbeitsgehalt"  $A(E, \dots)$  oder "Wärmegehalt"

$Q(E, \dots)$  eindeutig festgelegt werden!

Beispiel: Abhängigkeit eines Gases:



Prozess I: isochore Abhängigkeit  $\rightarrow \delta A = -pdV = 0$

$\hookrightarrow V = \underline{\text{konstant}}$

$$A^I = 0 \quad \checkmark$$

Prozess II: a) adiabatische Expansion bis  $T = T_2$   
bei  $V > V_0$

b) isotherme Kompression bei  $T = T_2$   
bis  $V = V_0$

$$\cdot A_{\alpha}^{\text{II}} < 0$$

$$\cdot A_b^{\text{II}} > 0$$

wegen  $T > T_2$  bei Prozess I

$$|A_{\alpha}^{\text{II}}| > |A_b^{\text{II}}| \quad !$$

$$\Rightarrow \underbrace{A_{\alpha}^{\text{II}} + A_b^{\text{II}}}_{< 0} < 0 !$$

$$A^{\text{II}} < A^{\text{I}} = 0 !$$

$$\rightarrow \text{Energie: } \cancel{Q^{\text{I}}} + A^{\text{I}} = E_2 - E_1 = \cancel{Q^{\text{II}}} + A^{\text{II}}$$

$$\rightarrow Q^{\text{I}} \neq Q^{\text{II}} !$$

studi. Physik: Wärme  $SQ := T dS$

$$dS = \frac{SQ}{T}$$

## Thermodynamische Def. der Entropie

Die Entropie  $S$  ist eine Zustandsgröße  
 $(= G(\text{Gleichgewichtsgröße}))$  die sich bei einem  
quasistationären (reversiblen) Prozess gemäß

$$dS = \frac{SQ}{T}$$

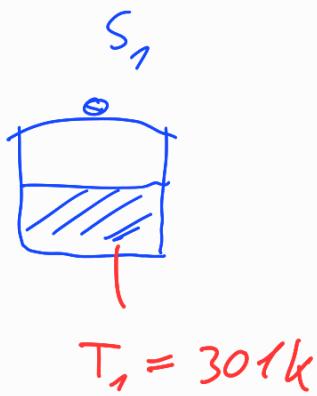
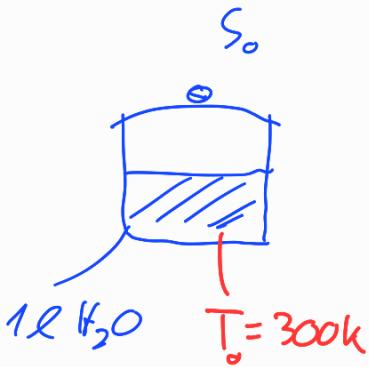
ändert

(R. Clausius, 1865)

$\uparrow$   
 $S$  bis auf

additive konst. Def.

Beispiel:



$$\Delta S = ?$$

$$\Delta Q = C \Delta T = 4200 \text{ J} \underset{\text{"q, 2 bei / K}}{=} \approx$$

$$\rightarrow \Delta S = \frac{\delta Q}{T} = \frac{4200 \text{ J}}{300 \text{ K}} = 14 \text{ J/K}$$

$$\text{Stat. Phys.: } S_0 = k \ln Z_0 \quad (300 \text{ K})$$

$$S_1 = k \ln Z_1 \quad (301 \text{ K})$$

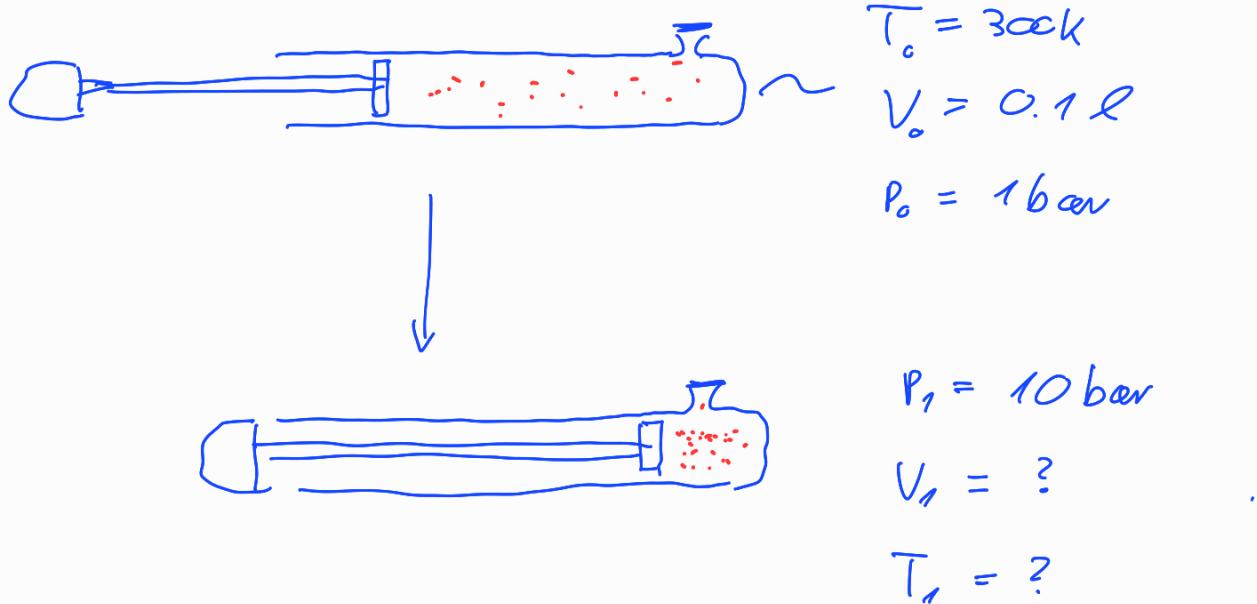
$$\hookrightarrow \Delta S = S_1 - S_0 = k \ln Z_1/Z_0$$

$$\begin{aligned} \rightarrow Z_1 &= Z_0 e^{\frac{\Delta S / k}{}} \\ &= Z_0 \exp\left(\frac{14 \text{ J/K}}{1,38 \cdot 10^{-23} \text{ J/K}}\right) \\ &= Z_0 \underbrace{e^{(10^{24})}}_{\sim} \end{aligned}$$

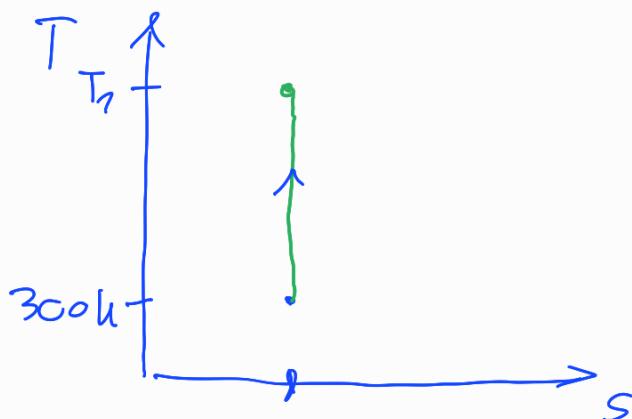
$$\underbrace{10 \dots 0}_{10^{23} \text{ Nuclei !!}}$$

## Thermodynamische Prozesse: Beispiele

c) adiabatische Kompression eines Gases:



adiabatisch  $\hat{=}$   $\delta Q = 0 \rightarrow dS = 0, S = \text{konst!}$



Zustandsgleichung:

Näherung: Luft = ideal Gas (?)

$$\left. \begin{array}{l} \bullet E = \frac{3}{2} N k T \\ \bullet p V = N k T \\ \bullet S(E, V) = N k \ln(V E^{\frac{3}{2}}) + c \end{array} \right\} \rightarrow E = \frac{3}{2} p V$$

→  $S(p, V) = N k \ln\left(\left(\frac{3}{2}\right)^{\frac{3}{2}} V^{\frac{5}{2}} p^{\frac{3}{2}}\right) + c$

$$= N k \ln(V^{\frac{5}{2}} p^{\frac{3}{2}}) + c$$

da Prozess adiabatisch  $S(p, V) = \text{konst}$

→  $V^5 p^3$  konst!

$$\rightarrow V_0^5 p_0^3 = V_1^5 p_1^3$$

$$\rightarrow V_1 = V_0 \cdot \left(\frac{p_0}{p_1}\right)^{\frac{3}{5}} = V_0 \underbrace{\left(\frac{1}{10}\right)^{\frac{3}{5}}}_{0.1} = 0.0251 \approx 0.251 \dots$$

$$\hookrightarrow N k T_1 = p_1 V_1$$

$$N k T_0 = p_0 V_0$$

$$\hookrightarrow \frac{T_1}{T_0} = \frac{p_1}{p_0} \frac{V_1}{V_0} = \frac{p_1}{p_0} \left(\frac{p_0}{p_1}\right)^{\frac{3}{5}} = \left(\frac{p_1}{p_0}\right)^{\frac{2}{5}}$$

$$\rightarrow T_1 = 300 \text{ K} \cdot \underbrace{\left(10\right)^{\frac{2}{5}}}_{2.51\dots} = 750 \text{ K} \hat{=} 450 \text{ }^\circ\text{C}$$

Wärme  $Q$  ? Arbeit  $A$  ?

↳ adiabatischer Prozess  $\rightarrow Q = 0$

↳  $dE = \cancel{\delta Q} + \delta A = \delta A$

$$\rightarrow A = E_1 - E_0 = \frac{3}{2} (P_1 V_1 - P_0 V_0) > 0 \quad \checkmark$$

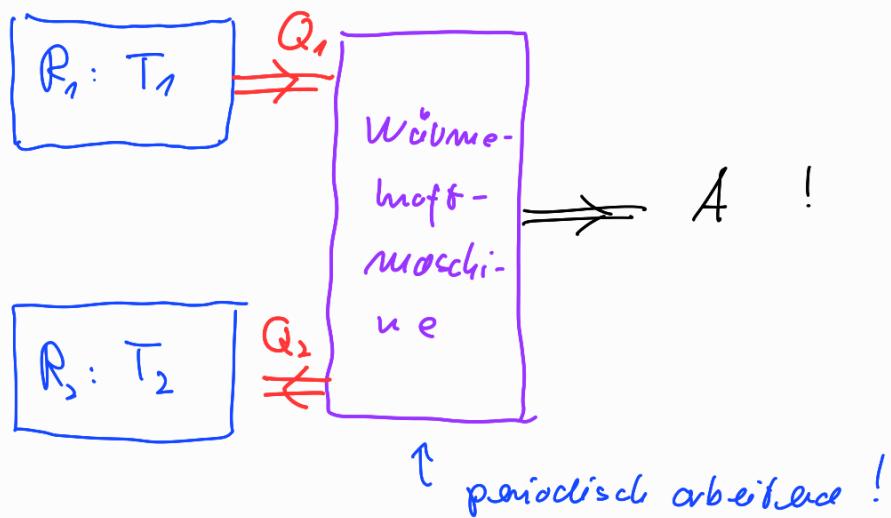
### Carnot-Prozess

↳ N. L. S. Carnot ( $\sim 1824$ )

Problem: Konstruktion einer maximal effizienten Wärmeumformmaschine!

gerneee: zwei Wärmeböder der Temperaturen

$$T_1, T_2; T_1 > T_2$$

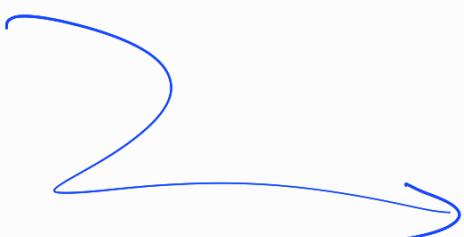


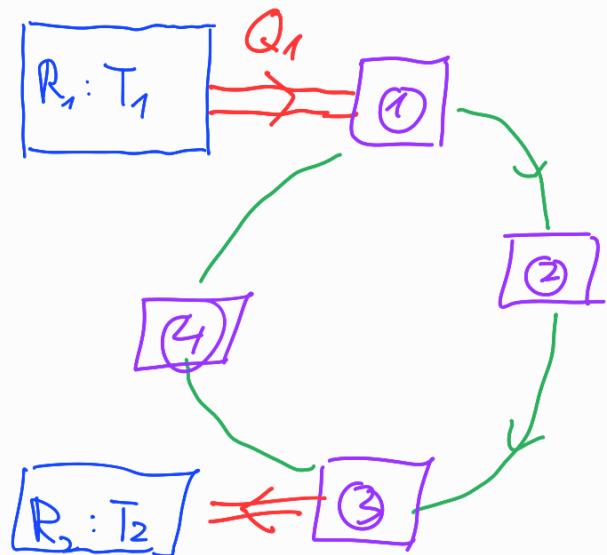
→ Wirkungsgrad

$$\eta := \frac{|A|}{|Q_1|}$$

Ziel: WKM mit maximalen  $\eta$  !

Carnots Lösung:





- 1) isotherme Expansion  $T = T_1$
- 2) adiabatisches  $v \rightarrow v$  bis  $T = T_2$
- 3) isotherme Kompression  $T = T_2$  !
- 4) adiabatisches  $v \rightarrow v$  bis  $T = T_1$

2

$$\eta = \frac{T_1 - T_2}{T_2} !$$

mit  $\dot{m}$  Wärme.

