

Ideales u. reelles Gas

(Q) Erklären Sie, wie man die van-der-Waals-Gleichung aus der Gleichung der idealen Gase erhält (konzeptuell)

(A) **Ideale Gase** $pV = nRT = \hat{n} k_B T$

$$\hookrightarrow p \bar{V} = p \frac{V}{n} = RT$$

\uparrow molare Volumen

Von-der-Waals-Gas $\left(p + \frac{\alpha n^2}{V^2}\right) \left(\frac{V}{n} - b\right) = RT$

$$p \cdot \bar{V} = RT \quad (\text{id gas})$$

$$\left(p + \frac{\alpha}{\bar{V}^2}\right) \left(\bar{V} - b\right) = RT \quad (\text{vdW gas})$$

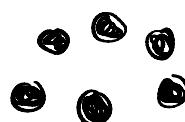
- reelle Gase nehmen Platz ein und deswegen ist Volumen effektiv kleiner

$$\bar{V} \rightarrow \bar{V} - b$$

ideales Gas

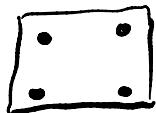
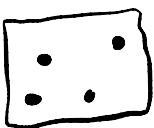


vdW-Gas



- Druck in realen Gasen kann höher/tiefer sein, weil die Gas-Moleküle attraktiv oder repulsiv wechselwirken können

neutrales Gas: O_2 geladenes Gas: O_2^-



Nullter Hauptsatz

- ① Beschreiben Sie den nullten Hauptsatz.

Drei Systeme A, B, C mit Temperaturen T_A, T_B, T_C

Wenn A und B im GGW sind und B und C auch im GGW sind, dann sind auch A und C im GGW.

$$T_A = T_B \text{ und } T_B = T_C \Rightarrow T_A = T_C$$

Boyle's law

$$\lim_{p \rightarrow 0} \left(\frac{pV}{n} \right) = \lim_{p \rightarrow 0} (p\bar{V}) = \text{const} = f(T)$$

eine Funktion \uparrow
von der Temperatur, aber
nicht von V, p, n

Boyle's law \leftrightarrow idealen G \ddot{o} s \leftrightarrow konstante R

ideale G \ddot{o} e $p\bar{V} = RT$

gelten in L \ddot{o} herung $p \rightarrow 0$

$$\lim_{p \rightarrow 0} (p\bar{V}) = f(T) = \text{konstant}$$

\rightarrow Festlegen auf Temperaturskala \rightarrow Kelvin-Skala

(Wie baut man ein Thermometer / Temperaturskala?)

- eine Funktion der Temperatur $f(T)$

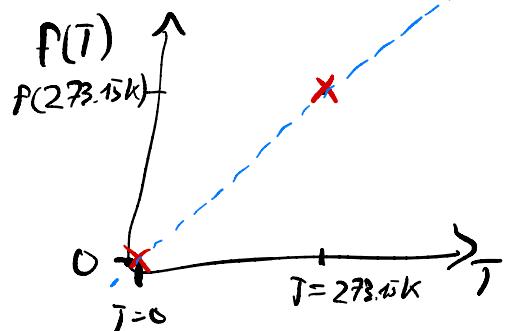
- zwei Referenzpunkte

\hookrightarrow Kelvin: 0-Punkt und Tripelpunkt von H₂O
bei 273,15K

$$\lim_{p \rightarrow 0} (\rho \bar{V}) \Big|_{T=0} = 0 = f(0 \text{ K}) \quad \times$$

$$\lim_{p \rightarrow 0} (\rho \bar{V}) \Big|_{T=273.15 \text{ K}} = f(273.15 \text{ K}) \quad \times$$

- Interpolation: linear



- Kelvinskala $K(T) = m \cdot T + c$
 $\hookrightarrow c = 0$

$$= \frac{\lim_{p \rightarrow 0} (\rho \bar{V}) \Big|_{T=273.15 \text{ K}}}{273.15 \text{ K}} \cdot T$$

$$= R \cdot T$$

$$\left[\text{check } K(0) = 0, K(273.15 \text{ K}) = \lim_{p \rightarrow 0} (\rho \bar{V}) \Big|_{T=273.15 \text{ K}} \right]$$

Erster Hauptsatz

In einem Werk: Energieerhaltung

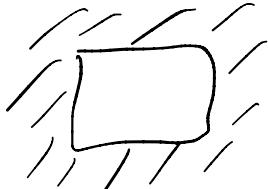
In präziser Formulierung:

Innere Energie eines Systems kann sich ändern durch Wärme oder durch Arbeit

$$dU = \delta q + \delta w$$

Systeme

isoliert



→ kein Energieaustausch
kein Gratenieaustausch

$$1. HS \quad dU = 0$$

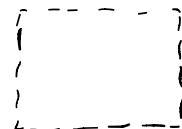
geschlossen



→ Energieaustausch

$$dU = \delta q + \delta w$$

offen



→ Energie- und
Gratenieaustausch

$$dU = \delta q + \delta w$$

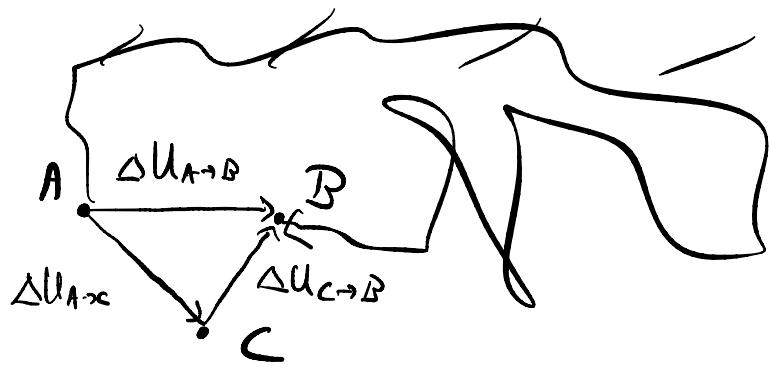
$$+ \sum_i \mu_i dn_i$$

C chemische
Arbeit

Geschachtelte Systeme



③



$$\Delta U_{A \rightarrow C \rightarrow B} = \Delta U_{A \rightarrow C} + \Delta U_{C \rightarrow B} > \Delta U_{A \rightarrow B}$$

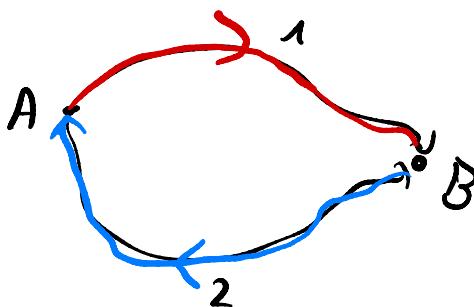
→ U ist eine Zustandsfunktion

$$\Rightarrow \boxed{\Delta U_{A \rightarrow B} = \Delta U_{A \rightarrow C \rightarrow B}}$$

④ Angenommen U wäre keine Zustandsfunktion
⇒ es existieren Zustände A, B und

z ei Prozesse 1, 2, sodass

$$\Delta U_{1,A \rightarrow B} > \Delta U_{2,A \rightarrow B}$$



$$\begin{aligned}\Delta U_{A \rightarrow B \rightarrow A} &= \Delta U_{1,A \rightarrow B} + \Delta U_{2,B \rightarrow A} \\ &= \Delta U_{1,A \rightarrow B} - \Delta U_{2,A \rightarrow B} > 0\end{aligned}$$

⑤ Ja, unabhängig vom Weg.

Wärme & Wärmekapazitäten

Prozess	Wärme
Isochor $dV=0$	$\delta q = C_v dT \quad q = C_v \Delta T$
Isobar $dP=0$	$\delta q = C_p dT \quad q = C_p \Delta T$
Adiabatisch $\delta q = 0$	$\delta q = 0$

(falls C_v, C_p unabhängig von Temperatur)

- ideale Gase

$$C_p - C_v = \underbrace{nR}_{>0}$$

- - bei konstantem Volumen geht alle Wärme in eine Erhöhung der Temperatur
- bei konstantem Druck geht die Wärme teils in Volumenausdehnung, teils in Erhöhung der Temperatur

- Wärmekapazität hängt von der Anzahl Freiheitsgrade f ab

$$C_V = \frac{f}{2} nR, \quad C_P = \left(1 + \frac{f}{2}\right) nR$$

- Freiheitsgrade $f =$
translatorschen FG + vibratorschen FG
+ rotationel FG

→ monoatomisch: $f = 3$ (translatorsch)

$$\rightarrow \text{diatomisch: } f = \begin{cases} 3 & T \leq 100K \\ 3+2 & 100K \leq T \leq 1500K \\ 3+2+2 & 1500K \leq T \end{cases}$$

(5) Diatomic Oxygen at 200 Kelvin

$$\Rightarrow f = 5 \Rightarrow C_V = \frac{5}{2} nR$$

$$C_P = \frac{7}{2} nR$$

(6) Monoatom $\Rightarrow f = 3 \Rightarrow C_V = \frac{3}{2} nR$

④ $N_2 \rightarrow$ diatomic, $\sim 150K \Rightarrow P = 5$

$$C_v = \frac{5}{2} nR$$

Enthalpie

Enthalpie H : • praktischer bei konstantem Druck

- ist eine Zustandsfunktion

② 1st law: $dU = \delta Q + \delta W$

$$\begin{aligned} &= \delta Q - P dV \\ &\times d(U + PV) \end{aligned}$$

$$\hookrightarrow \delta Q = dU + P dV + V dp$$

$$= dU + d(PV)$$

$$= d(U + PV)$$

$$= dH$$

- bei konstantem Druck

$$dH = \delta q$$

- bei konstantem Volumen

$$dU = \delta q - \underbrace{pdV}_{>0} = \delta q$$

Adiabatische Prozesse

definiert als $\gamma = 0$

Adiabatenkonstante $\gamma = \frac{C_p}{C_v}$

$$pV^\gamma = \text{const}$$

$$TV^{\gamma-1} = \text{const}$$

$$p^{1-\gamma} T^\gamma = \text{const}$$

bsp: adiabat. Prozess, der $V_1, p_1, T_1 \rightarrow V_2, p_2, T_2$

$$p_1 V_1^\gamma = \text{const} = p_2 V_2^\gamma$$

$$\Rightarrow p_2 = p_1 \left(\frac{V_1}{V_2}\right)^\gamma$$

Arbeit

$$\delta w = -pdV = -p_1 \left(\frac{V_1}{V}\right)^\gamma dV$$

$$\omega = -\int pdV = \dots = C_V \Delta T$$

$$U = \omega + f = C_V \Delta T$$