WS18/19

**THERMODYNAMIK UND
THEORIE DER WÄRME**
VORLESUNG #8

December 19, 2018

Prof. Dr. Florian U. Bernlochner | IETP - KIT

ÜBERBLICK ÜBER DIE VORLESUNG

1. Grundbegriffe und Hauptsätze
2. Das ideale Gas
3. Die kinetische Gastheorie
4. Transportvorgänge
5. Pänomenologische Thermodynamik
6. Thermodynamische Prozesse
7. **Thermodynamische Potentiale**
8. **Reale Gase**
9. Das Plancksche Strahlungsgesetz

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE

Zusammenfassung der letzten Vorlesung:

Bekannten thermodynamischen Potentiale von Vorlesung 1 - 6:

$U(S, V)$, $S(U, V)$

Experimentell werden oft T & V oder P & T festgehalten. Entsprechend haben wir uns Potentiale hergeleitet, welche solche Systeme beschreiben:

- **freie Energie** $F(T, V, N)$
- **Gibbsche freie Energie** $G(T, P, N)$
- **Enthalpie** $H(S, P, N)$

Strategie: Um ein Potential als eine Funktion einer neuen (sog. konjugierten) Variablen zu finden, **Legendre-transformieren** wir ein bestehendes Potential entsprechend.

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE

Es ist f Funktion von **zwei unabhängigen** Variablen x und y , mit **vollständigem Differential**

$$df = \frac{\partial f}{\partial x} dx + \frac{\partial f}{\partial y} dy = p dx + v dy$$

mit df konvex in $x \forall y$. Führen **neue Funktion** $g = f - p x$ ein

$$\begin{aligned} dg &= df - p dx - x dp = p dx + v dy - p dx - x dp \\ &= -x dp + v dy \end{aligned}$$

mit $x = -\frac{\partial g}{\partial p}$ und $v = \frac{\partial g}{\partial y}$

→ g Funktion von p und y mit passendem vollständigem Differential.

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE

Z.B. Enthalpie $H(S, P, N)$ haben wir aus **Legendre-Transformation** der inneren Energie $U(S, V, N)$ mit $V \rightarrow -P$ bzw. $U \rightarrow U + PV$ gefunden:

$$H(S, P, N) = [U + P V](S, P, N)$$

- Das Differential hat in der Tat die gewünschte Form

$$\begin{aligned}d(U + PV) &= dU + d(PV) \\ &= T dS - P dV + \mu dN + P dV + V dP \\ &= \underbrace{T dS}_{Q_{\text{rev}}} + V dP + \mu dN\end{aligned}$$

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE

Maxwell-Relationen: folgen aus der **Integrabilitätsbedingung**

Sei $Z(x, y)$ eine **Zustandsgröße**, x und y die gewählten unabhängigen **Zustandsvariablen**. Das Vollständige Differential ist

$$dZ = X dx + Y dy \quad \text{mit} \quad X = \left(\frac{\partial Z}{\partial x} \right)_y, \quad Y = \left(\frac{\partial Z}{\partial y} \right)_x$$

und es muss gelten

$$\frac{\partial}{\partial y} \left(\left(\frac{\partial Z}{\partial x} \right)_y \right)_x = \frac{\partial}{\partial x} \left(\left(\frac{\partial Z}{\partial y} \right)_x \right)_y.$$

Z.B. haben wir damit gezeigt: $\left. \frac{\partial T}{\partial P} \right|_S = \left. \frac{\partial V}{\partial S} \right|_P$, $\left. \frac{\partial S}{\partial V} \right|_T = \left. \frac{\partial P}{\partial T} \right|_V$, etc.

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE

Konzept der **Mannigfaltigkeit der GG-Zustände**: $f(P, V, T)$ beschreibe ein thermodynamisches Potential

→ Irreversible Prozesse verlassen Mannigfaltigkeit (können nicht mit wenigen Parametern beschrieben werden), können aber Endzustände erreichen, welche wieder auf Mannigfaltigkeit landen.

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALIALE

7.6 Das thermodyn. Potential Ω

Für unser letztes Potential wollen wir T , V und μ als Variablen haben. Die entsprechende Legendre-Transformation ist $F \rightarrow F - \mu N$

$$\begin{aligned}\Omega(T, V, \mu) &= [F - \mu N](T, V, \mu) \\ &= [U - TS - \mu N](T, V, \mu)\end{aligned}$$

Überprüfen des Differentials ergibt

$$\begin{aligned}d(F - \mu N) &= dF - d(\mu N) \\ &= -SdT - PdV + \mu dN - Nd\mu - \mu dN \\ &= -SdT - PdV - Nd\mu\end{aligned}$$

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE

Wir definieren **das grosse Potential**:

$$\Omega(T, V, \mu) = [U - TS - \mu N](T, V, \mu)$$
$$d\Omega = -SdT - PdV - Nd\mu$$

mit

$$\left. \frac{\partial \Omega}{\partial T} \right|_{V, \mu} = -S, \quad \left. \frac{\partial \Omega}{\partial V} \right|_{T, \mu} = -P, \quad \left. \frac{\partial \Omega}{\partial \mu} \right|_{T, V} = -N$$

Aus der **Integrabilitätsbedingung** folgt eine weitere **Maxwell-Relation**:

$$\frac{\partial^2 \Omega}{\partial T \partial V} = \frac{\partial^2 \Omega}{\partial V \partial T} \quad \Rightarrow \quad - \left. \frac{\partial S}{\partial V} \right|_T = \left. \frac{\partial P}{\partial T} \right|_V$$

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE

7.7 Das chemische Potential und Homogenität

Bisher haben wir oft ignoriert, dass sich in einem thermodyn. Systeme die **Teilchenzahl N** ändern kann.

Wir haben das **chemische Potential** definiert als

$$\mu = \left(\frac{\partial U}{\partial N} \right)_{S,V}$$

d.h. μ entspricht der **Energieänderung pro hinzugefügtem Teilchen** für $S = \text{const}$ und $V = \text{const}$.

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALIALE

Für mehrere Teilchensorten gilt in den diskutierten Potentialen

$$\mu dN \rightarrow \sum_i \mu_i dN_i,$$

und entsprechend

$$U(S, V, N) = T dS - P dV + \sum_i \mu_i dN_i$$

$$H(S, P, N) = T dS + V dP + \sum_i \mu_i dN_i$$

$$F(T, V, N) = -S dT - P dV + \sum_i \mu_i dN_i$$

$$G(T, P, N) = -S dT + V dP + \sum_i \mu_i dN_i$$

$$\Omega(T, V, \mu) = -S dT - P dV - \sum_i N_i d\mu_i$$

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE

Eine Funktion $f(x_1, \dots, x_n)$ heisst **homogen der Ordnung k** falls

$$f(\lambda x_1, \dots, \lambda x_n) = \lambda^k f(x_1, \dots, x_n)$$

Sei $k = 1$ und f homogen erster Ordnung. Dann ist

$$f(x_1, \dots, x_n) = \sum_i^n \left. \frac{\partial f}{\partial x_i} \right|_{x_j \neq x_i} \cdot x_i$$

Herleitung: Wir leiten f nach λ ab und setzen $\lambda = 1$, i.e. vereinfacht für $f(x)$

$$f(x) = \left. \frac{d}{d\lambda} f(\lambda x) \right|_{\lambda=1}$$

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE

Die Funktion $U(S, V, N)$ ist **homogen erster Ordnung**, i.e. für

$$\left. \begin{array}{l} S \rightarrow \lambda S \\ V \rightarrow \lambda V \\ N_{(i)} \rightarrow \lambda N_{(i)} \end{array} \right\} \Rightarrow U \rightarrow \lambda U$$

Wir folgern:

$$\begin{aligned} U &= \frac{d}{d\lambda} (U(\lambda S, \lambda V, \lambda N))_{\lambda=1} \\ &= \frac{d}{d\lambda} (\lambda T S - \lambda P V + \lambda \mu N)_{\lambda=1} \\ &= TS - PV + \mu N \end{aligned}$$

Alle thermodynamischen Potentiale: **homogen erster Ordnung** (ohne Beweis)

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE

Zum Beispiel: Gibbsche freie Energie

$$\begin{aligned}G(T, P, N) &= \frac{d}{d\lambda} (G(T, P, \lambda N))_{\lambda=1} \\ &= \frac{d}{d\lambda} (-SdT + VdP + \lambda \mu dN)_{\lambda=1} \\ &= \mu dN\end{aligned}$$

Interessant! Demnach ist $-SdT + VdP = 0$!?

Mit ähnlichen Rechnungen finden wir für die anderen Potentiale:

$$\begin{aligned}F &= -PV + \mu N, \\ H &= TS + \mu N, \\ \Omega &= -PV.\end{aligned}$$

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE

Alternative Herleitung von $-SdT + VdP = 0$:

Das **vollständige Differential** von $U = TS - PV + \mu N$ ist

$$dU = TdS + SdT - PdV - VdP + \mu dN + Nd\mu$$

allerdings wissen wir auch, dass

$$dU = TdS - PdV + \mu dN$$

Subtraktion ergibt die **Gibbs-Duhem Gleichung**:

$$0 = SdT - VdP + Nd\mu$$

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE

7.8 Zusammenfassung Maxwell-Relationen

Aus den **Integrationsbedingungen** der thermodyn. Potentiale folgt:

- $U(S, V): \quad \left(\frac{\partial T}{\partial V}\right)_S = \left(\frac{\partial P}{\partial S}\right)_V$

- $H(S, P): \quad \left(\frac{\partial T}{\partial P}\right)_S = \left(\frac{\partial V}{\partial S}\right)_P$

- $F(T, V): \quad \left(\frac{\partial S}{\partial V}\right)_T = \left(\frac{\partial P}{\partial T}\right)_V$

- $G(T, P): \quad -\left(\frac{\partial S}{\partial P}\right)_T = \left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_P$

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALIA

Beispiel: Zustandsgleichungen

- kalorische: $U(T, V) = n c_V T$
- thermische: $P(T, V) = \frac{nRT}{V}$

Kann man aus dem allg. Gasgesetz auf die Form der inneren Energie herleiten?

Wir betrachten

$$\begin{aligned} dS &= \frac{1}{T} (dU + P dV) \\ &= \frac{1}{T} \left(\left(\frac{\partial U}{\partial T} \right)_V dT + \left(\frac{\partial U}{\partial V} \right)_T dV + P dV \right). \end{aligned}$$

Es gilt aber auch

$$dS = \left(\frac{\partial S}{\partial T} \right)_V dT + \left(\frac{\partial S}{\partial V} \right)_T dV.$$

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE

Der Vergleich der dV -Terme ergibt

$$\left(\frac{\partial S}{\partial V}\right)_T = \frac{1}{T} \left[\left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T + P \right] \hat{=} \left(\frac{\partial P}{\partial T}\right)_V$$

wobei wir für $\hat{=}$ die **Maxwell-Relation** der **freien Energie F** benutzt haben.

Es folgt

$$\left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T = T \cdot \left(\frac{\partial P}{\partial T}\right)_V - P$$

Für das ideale Gasgesetz $P(T, V) = \frac{nRT}{V}$ folgt

$$\left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T = 0 \quad \text{und damit} \quad dU = \left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_V dT = n c_V dT$$

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE

7.9 Wie soll ich mir das merken?

Guggenheim-Quadrat to the rescue:

$-S$	U	V
H		F
$-p$	G	T

Merksätze:

- Unheimlich viele Forscher trinken gerne Pils hinterm Schreibtisch.
- SUV-Fahrer tragen gerne pinke Hemden.

Die **linken Ecken**, erhalten ein – Zeichen

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE

Herleitung von $dU = ?$

$$dU = [\text{Vorfaktor}] \times [\text{Differential}] \\ + [\text{Vorfaktor}] \times [\text{Differential}]$$

$$dU = -P \times [\text{Differential}] \\ + T \times [\text{Differential}]$$

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE

$$dU = -P \times dV + T \times dS$$

Bei den Differentialen ignorieren wir die Vorzeichen

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE

Herleitung der Maxwell-Relationen, z.B. $-\left(\frac{\partial S}{\partial P}\right)_T = \left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_P$

$-S$	U	V
H		F
$-p$	G	T

$-S$	$\overrightarrow{U}$	V
H		F
$-p$	$\overrightarrow{G}$	T

$$? \left(\frac{\partial S}{\partial P}\right)_? = ?$$

$$? \left(\frac{\partial S}{\partial P}\right)_? = ? \left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_?$$

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE

$-S$	U	V
H	$\times$	F
$-p$	G	T

$$? \left(\frac{\partial S}{\partial P} \right)_T = ? \left(\frac{\partial V}{\partial T} \right)_P$$

	+		
-	$-S$	U	V
	H		F
	$-p$	G	T
	+		

$$- \left(\frac{\partial S}{\partial P} \right)_T = + \left(\frac{\partial V}{\partial T} \right)_P$$

8. REALE GASE

8.1. Van-der-Waalsche Zustandsgleichung

Bisher haben wir immer **ideale** Gase betrachtet.

Für solche gilt: $P V = n R T$ (→ Vorlesung 2)

Welche **Annahmen** wurden gemacht?

- **verschwindendes Eigenvolumen** der Gasteilchen und
- **verschwindende Wechselwirkung** der Gasteilchen

i.e. keine anziehenden und abstossenden Kräfte zwischen den Gasteilchen

8. REALE GASE

Wann sind diese Annahmen **problematisch**?

$$V \gg n N_A V_e$$

$$V \simeq n N_A V_e$$

$$F_e \simeq 0$$

$$V \simeq n N_A V_e$$

$$F_e \gg 0$$

- Wenn Eigenvolumen **aller** Gasteilchen nicht vernachlässigbar klein ist: $V \simeq n N_A V_e$
mit V_e dem **Eigenvolumen** eines einzelnen Gasteilchens.
- Wenn Kräfte zwischen Teilchen **groß** wird **oder** Volumenstücke am Rand relativ zum Gesamtvolumen groß werden.

8. REALE GASE

Johannes Diderik Van der Waals
(1837 - 1923)

Hauptarbeit hierzu in seiner Dissertation über
"Die Kontinuität des gasförmigen und flüssigen
Zustandes"

Ludwig Boltzmann
@TheRealBoltzmann

Follow

Van der Waals: Du bist der Newton der
realen Gase! Genialer Ansatz!

2:48 PM - 6 May 1873

8. REALE GASE

1. Modifikation: Beitrag des Eigenvolumens:

Das **eigentliche Gasvolumen** ist **kleiner** als das **Volumen** seines **Behältnisses**

Ansatz: ziehe Beitrag des Eigenvolumens ab:

$$V \rightarrow V - nb$$

mit b einem Term, welcher von V_e abhängt. Das Gasgesetz wird damit zu

$$P(V - nb) = nRT$$

Wie berechnet man b ?

8. REALE GASE

Das ausgeschlossene Volumen umfasst **nicht nur Eigenvolumen** der betrachteten Gasteilchen

→ Wir werden gleich zeigen, dass das **tatsächliche absorbierte Volumen pro Teilchen** $4 \times V_e$ ist.

Jedes Teilchen ist umgeben von einer Kugel von **Radius** $d = 2r$, welche nicht vom Zentrum anderer Teilchen eingenommen werden kann:

- Das verbotene Volumen für **zwei Teilchen** ist dann

$$2b' = \frac{4\pi}{3} d_{\min}^3 = 8 \times \frac{4\pi}{3} r^3$$

→ bzw. $b = b' N_A = 4 \times V_e$

8. REALE GASE

2. Modifikation: Kraft zwischen Gasteilchen

Ansatz: kurzreichweitige anziehende Wechselwirkung → nur nähere Nachbarn tragen bei.

Konsequenz:

Gas näherungsweise homogen
→ Kräfte heben sich im Mittel auf

$$\sum \vec{F} = 0$$

8. REALE GASE

Was passiert aber an den Grenzflächen?

Die Kräfte heben sich **nicht** auf

$$\vec{F}_{\text{tot}} = \vec{F} + \vec{F}_a$$

bzw.

$$F_{\text{tot}} = F - F_a$$

⇒ Der gemessene Druck $P = \frac{F_{\text{tot}}}{A}$ wird **verkleinert!**

8. REALE GASE

Die **Kraft**, welche ein Gasteilchen in das Behältnis zieht ist proportional zu

$$C = \frac{n \times N_A}{V},$$

denn $n \times N_A$ geteilt durch sein Volumen = Durchschnittliche Anzahl Moleküle pro Volumenelement.

Die **Anzahl Gasteilchen** an den Grenzflächen ist auch **proportional zu C** .

⇒ der gemessene Druck P nimmt ab um:

$$a' C^2 = a' n^2 \left(\frac{N_A}{V} \right)^2 = a \frac{n^2}{V^2}$$

mit $a = a' N_A^2 \rightarrow$ Maß für durchschnittliche Anziehung zwischen Teilchen.

⇒ D.h. der **eigentliche Druck** des Gases wäre $P + a \frac{n^2}{V^2}$.

8. REALE GASE

Dies führt uns zur **Van-der-Waals-Gleichung** für reale Gase:

$$\left(P + a \frac{n^2}{V^2} \right) (V - nb) = nRT$$

mit

a: Kohäsionsdruckparameter mit Einheiten $\left[\frac{\text{Atm} \times \text{m}^6}{\text{mol}^2} \right]$

b: Kovolumen mit Einheiten $\left[\frac{\text{m}^3}{\text{mol}} \right]$

Die Werte von **a** und **b** werden experimentell oder durch Simulationen bestimmt.

8. REALE GASE

Typische (gemessene) Werte von a und b : Quelle: Wikipedia

Van-der-Waals-Konstanten in der Gasphase

Gas	Kohäsionsdruck a in $(\text{kPa}\cdot\text{dm}^6)/\text{mol}^2$ $= 10^{-3}\cdot(\text{Pa}\cdot\text{m}^6)/\text{mol}^2$ $= 10^{-3}\cdot(\text{J}\cdot\text{m}^3)/\text{mol}^2$	Kovolumen b in cm^3/mol $= 10^{-6}\cdot\text{m}^3/\text{mol}$
Ammoniak (NH_3)	422,4	37,1
Argon (Ar)	136,3	32,2
Benzol (C_6H_6)	52,74	304,3
Chlor (Cl_2)	657,4	56,2
Decan ($\text{C}_{10}\text{H}_{22}$)	37,88	237,4
Helium (He)	3,45	23,7
Kohlendioxid (CO_2)	363,7	42,7
Luft (80 % N_2 , 20 % O_2)	135,8	36,4
Methan (CH_4)	225	42,8
Neon (Ne)	21,3	17,1
Octan (C_8H_{18})	18,82	119,3
Sauerstoff (O_2)	137,8	31,8
Stickstoff (N_2)	140,8	39,1
Wasser (H_2O)	557,29	31
Wasserstoff (H_2) ^[1]	24,7	26,6

8. REALE GASE

Wie verhält sich nun z.B. die **Innere Energie**? Verbinden Relation von **Folie 18**

$$\left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T = T \cdot \left(\frac{\partial P}{\partial T}\right)_V - P$$

mit der nach P aufgelösten **VdW-Gleichung**:

$$P = \frac{RT}{V_m - b} - \frac{a}{V_m^2}$$

mit dem molaren Volumen $V_m = \frac{V}{n}$.

⇒ Es ist dann

$$\left(\frac{\partial P}{\partial T}\right)_V = \frac{R}{V_m - b}$$

und damit

$$\left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T = \frac{a}{V_m^2} = a \frac{n^2}{V^2}$$

8. REALE GASE

Damit folgt für

$$\begin{aligned}dU &= \left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_V dT + \left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T dV \\ &= n c_v dT + a \frac{n^2}{V^2} dV\end{aligned}$$

Wir erhalten für die **Innere Energie**

$$U(T, V) = n c_v T - a \frac{n^2}{V}$$

mit $c_v = \frac{f}{2}R$ und f der Anzahl Freiheitsgrade des Gases.

8. REALE GASE

8.2 Graphischer Verlauf von $P(V)$

Es ist

$$P_{\text{vdw}} = P(V) = \frac{RT}{V_m - b} - \frac{a}{V_m^2} \quad ; \quad V_m = \frac{V}{n}$$

Voranalyse:

- Für große T erwarten wir, dass **Kovolumen** und **Binnendruck** vernachlässigbar sind, $P_{\text{vdw}} \rightarrow P_{\text{ideal}}$, bzw. $PV \simeq nRT$
- kleine $T \rightarrow$ hier wird es interessant. Anziehende Kraft (**Binnendruck**) versus kinetische Energie des Gases.

8. REALE GASE

Isotherme ($T = \text{konst.}$) mit der **Van-der-Waals-Konstruktion**:

$$T > T_c: PV \approx nRT$$

T_c : kritische Temperatur

$T < T_c$: Maxima (A) und Minima (C) treten auf

→ Bereich mit $\frac{\partial P}{\partial V} > 0!$

8. REALE GASE

8.3 Kritische Temperatur und Phasenumwandlung

Analyse:

- Bei $T > T_c$ ist $\frac{\partial P}{\partial V} < 0$

Keine Bereiche existieren wo bei konstantem Druck das Volumen variiert und die Temperatur gleich bleibt

→ **Keine Phasenübergänge**

- Bei $T = T_c$: $\left(\frac{\partial P}{\partial V}\right)_T = 0$; $\left(\frac{\partial^2 P}{\partial V^2}\right)_T = 0$

Auflösen des Gleichungssystems ergibt:

$$T_c = \frac{8}{27 b R}; P_c = \frac{a}{27 b^2}; V_c = 3b$$

8. REALE GASE

Einige Beispiele für die kritische Temperatur:

- He: $T_c = 5.2 \text{ K}$
- H₂: $T_c = 33.2 \text{ K}$
- N₂: $T_c = 126 \text{ K}$
- O₂: $T_c = 154.3 \text{ K}$
- CO₂: $T_c = 304.1 \text{ K}$
- H₂O: $T_c = 647.3 \text{ K} = 374.1 \text{ °C}$

Nur **unter** diesen Temperaturen kann ein Phasenübergang stattfinden, i.e. können diese Gase verflüssigt werden.

8. REALE GASE

Gedanken-Experiment zur Phasenumwandlung: $T = \text{konst.}$, $V = V_1 + V_2 = \text{konst.}$

- Es sei $P_1 = P_2$ und das reale Gas sei im Bereich wo $\frac{\partial P}{\partial V} > 0$
- Eine **Druckschwankung** erzeuge eine kleine Wandverschiebung

$$\rightarrow P_1 > P_2 \Rightarrow V_1 > V_2$$

In einem idealen Gas oder im einem realen Gas mit $\frac{\partial P}{\partial V} < 0$ würde das System relaxieren.

Aber wegen $\frac{\partial P}{\partial V} > 0$ wächst die Druckdifferenz!

8. REALE GASE

Situation im P - V -Diagramm:

Ausgangssituation:

Druckschwankung:

Das Volumen von A wächst und das Volumen von B sinkt bis wieder $P_A = P_B$ herrscht.

8. REALE GASE

Endsituation:

Folgerungen:

- Gas mit kleinerem Endvolumen (B) hat sich spontan verflüssigt
  - Ohne Trennwand:
Teilchenaustausch zwischen koexistierenden Phasen
- Gleichgewichtsdruck P_0 stellt sich ein
≡ **Dampfdruck der Flüssigkeit**

Aber: Zustände von $P(V)$ mit Bereichen $\frac{\partial P}{\partial V} > 0$ existieren in realen Systemen nicht.

8. REALE GASE

Für reale Systeme sieht das P - V -Diagramm deshalb wie folgt aus:

$T = \text{konst.}$

Welcher **Druck** P_0 stellt sich ein?

Forderung: Prozesse laufen immer noch reversibel ab!

→ Betrachte **Kreisprozess** entlang Kurve $A \rightarrow B$ und zurück entlang Gerade $B \rightarrow A$

≙ keine Arbeit wird geleistet / verbraucht

$$W_{BA} = \int_{V_B}^{V_A} P(V) dV = P_0 (V_A - V_B) \stackrel{!}{=} -W_{AB}$$

Äquivalent: Fläche $X_A = X_B$ (Maxwell-Konstruktion)

8. REALE GASE

8.4 Dampfdruckkurven und Phasendiagramme

Man stellt deshalb die P - V -Kurven von realen Gasen oft nach der Maxwell-Konstruktion dar:

8. REALE GASE

Alternativ zeichnet man ein **Phasendiagramm**:

Phasenübergänge meist mit sprunghaften Änderungen der Entropie verknüpft

→ Sprung: **Phasenübergang 1. Ordnung**

Messbar durch Änderung der latenten Wärme: $Q_L = T \Delta S$

8. REALE GASE

Einfluss auf andere thermodynamische Potentiale / Größen:

7. THERMODYNAMISCHE POTENTIALE & 8. REALE GASE

Verständnisfragen: (Diskutieren Sie mit ihrem Sitznachbarn)

- Wie haben wir die Gibbs-Duhem Gleichung hergeleitet? Diskutieren sie explizit den Zusammenhang zwischen homogenen Funktionen, unserem Integrationstrick ($f(x) = \partial_\lambda f(\lambda x)|_{\lambda=1}$) und dem gefundenen Resultat für die Gibbsche freie Energie
- Welche zwei Modifikationen hat Van-der-Waals in das ideale Gasgesetz eingebracht? Warum reduziert sich bei einer anziehenden Kraft der Aussendruck?
- Angenommen wir hätten ein Ionengas (i.e. netto eine abstossende Kraft). Wie müssten sie die VdW-Gleichung modifizieren?
- Was ist die Maxwell-Konstruktion und wie modifiziert sie P - V -Diagramme?