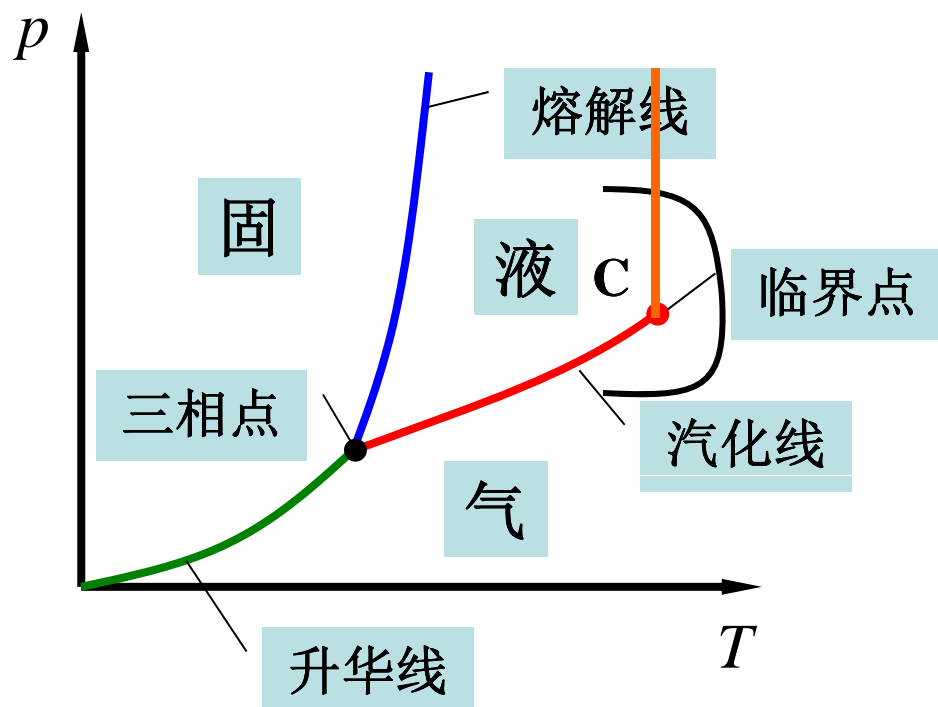


# 3.4 单元复相系的平衡性质

## 1. 单元三相系相图的特点



气液固三相相图

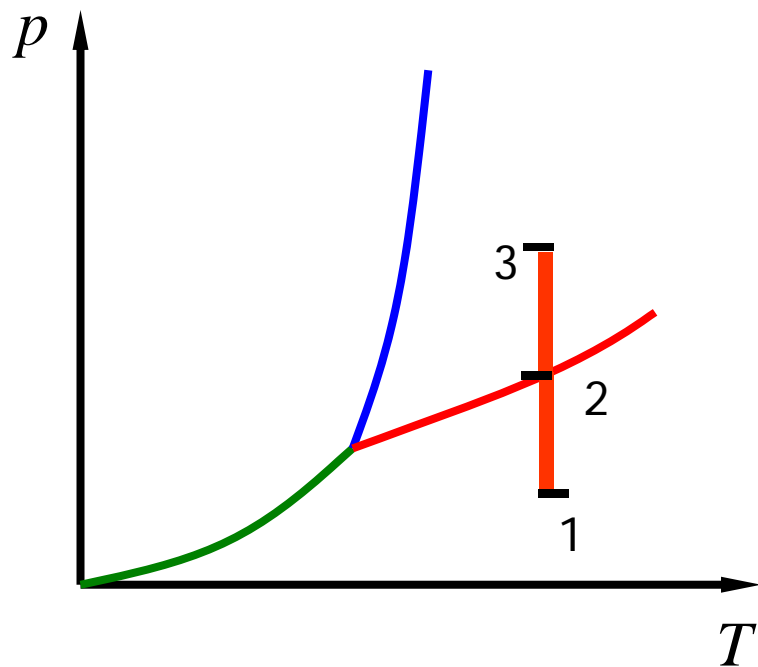
**三个单相区：**固、液、气。一相单独存在。温度和压强可独立变化。

**三条两相平衡曲线：**两相平衡共存，温度和压强只有一个独立。

**三相点：**三相平衡共存，温度和压强完全确定。

**临界点：**汽化线终点，温度高于此点，无液相。绕过此点，液气两相可连续转变，无两相共存阶段。

## 气→液相变



点 1 汽相，  
点 2 汽-液相平衡，  
点 3 液相。

开始系统处在气相**1点** ( $p$ ,  $T$ )

$T$ 不变，增加 $p$ ，系统状态沿**直线1—2**变化

与汽化线相交于**点2**时开始有液体凝结，并放出热量（相变潜热）。在点2汽液两相平衡共存，保持 $T$ 和 $p$ 不变，直到系统全部转变为液相。

继续保持 $T$ 不变，增加 $p$ 。其状态沿**直线2—3**变化。

## 2. 单元相图的热力学理论解释

① 单相区。 单相区域内T和p是独立的状态参量

② 两相共存，平衡相变。

$$\begin{aligned} T^\alpha &= T^\beta = T, \\ p^\alpha &= p^\beta = p, \\ \mu^\alpha(T, p) &= \mu^\beta(T, p). \end{aligned}$$

在平衡曲线上两相以任意比例共存。整个系统的吉布斯函数不变。T和p两个参量中只有一个可以独立改变。

③ 三相共存

$$\begin{aligned} T^\alpha &= T^\beta = T^\gamma = T, \\ p^\alpha &= p^\beta = p^\gamma = p, \\ \mu^\alpha(T, p) &= \mu^\beta(T, p) = \mu^\gamma(T, p). \end{aligned}$$

三相点有确定的T, p

### 3. 两相平衡曲线斜率——克拉珀龙方程

相平衡曲线上

$$\mu^\alpha(T, p) = \mu^\beta(T, p),$$

$$\mu^\alpha(T + dT, p + dp) = \mu^\beta(T + dT, p + dp)$$

相减  $d\mu^\alpha = d\mu^\beta$

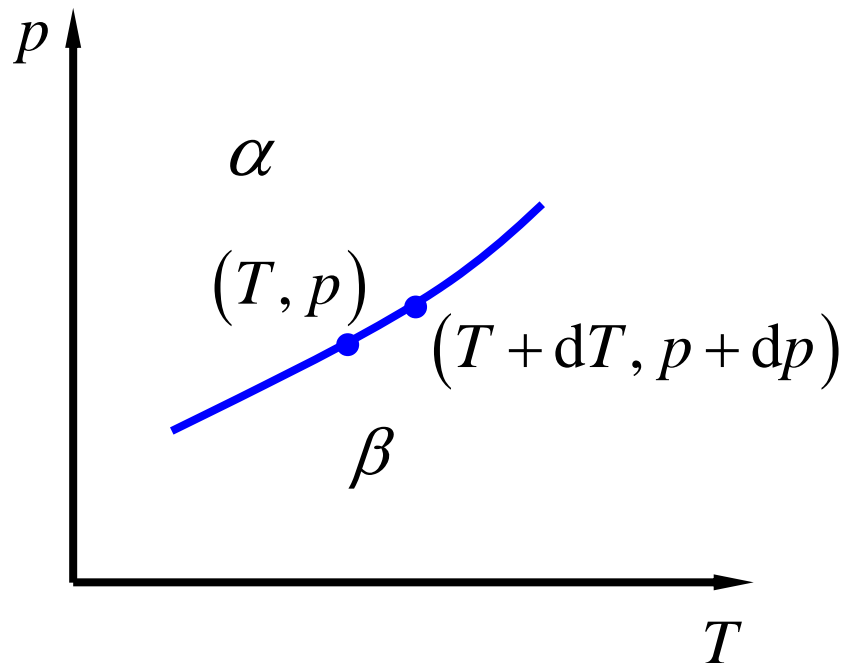
$$d\mu = -S_m dT + V_m dp$$

$$-S_m^\alpha dT + V_m^\alpha dp = -S_m^\beta dT + V_m^\beta dp$$

$$(V_m^\alpha - V_m^\beta) dp = (S_m^\alpha - S_m^\beta) dT$$

定义相变潜热  $L = T(S_m^\beta - S_m^\alpha),$

$$\frac{dp}{dT} = \frac{L}{T(V_m^\beta - V_m^\alpha)}$$



$$\frac{dp}{dT} = \frac{S_m^\alpha - S_m^\beta}{V_m^\alpha - V_m^\beta},$$

克拉珀龙方程

决定平衡曲线斜率

## 4. 蒸气压方程

饱和蒸气 与凝聚相（固相或液相）达到平衡的蒸气

由克拉珀龙方程， $V^\beta \gg V^\alpha$  忽略凝聚相体积  $V^\alpha$

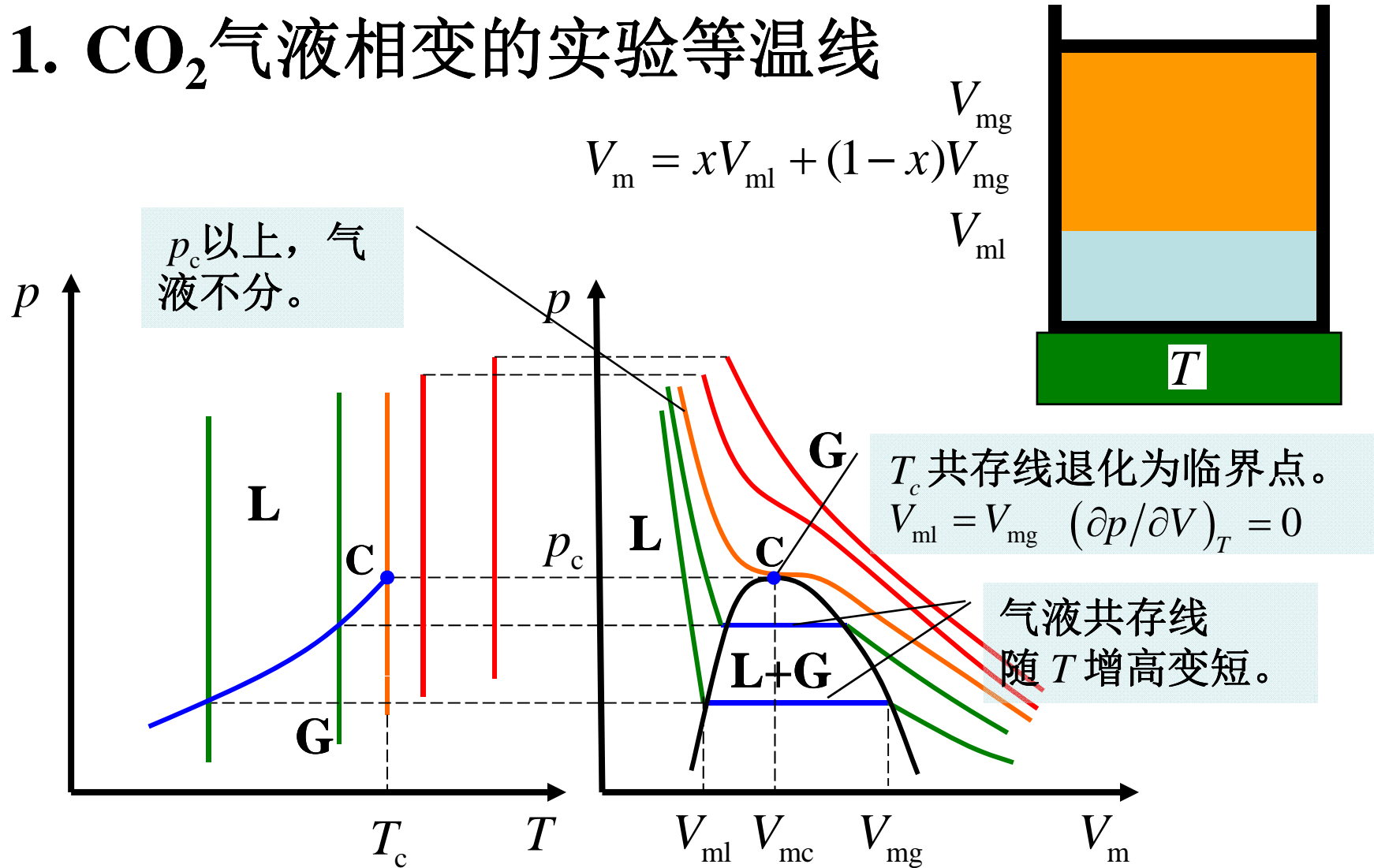
$$\frac{dp}{dT} = \frac{L}{TV_m^\beta}, \quad pV_m^\beta = RT$$

$$\frac{dp}{dT} = \frac{L}{T} \frac{p}{RT} = \frac{Lp}{RT^2} \quad \frac{dp}{p} = \frac{L}{RT^2} dT$$

$$\ln p = -\frac{L}{RT} + A$$

# § 3.5 临界点和气液两相的转变

## 1. CO<sub>2</sub>气液相变的实验等温线



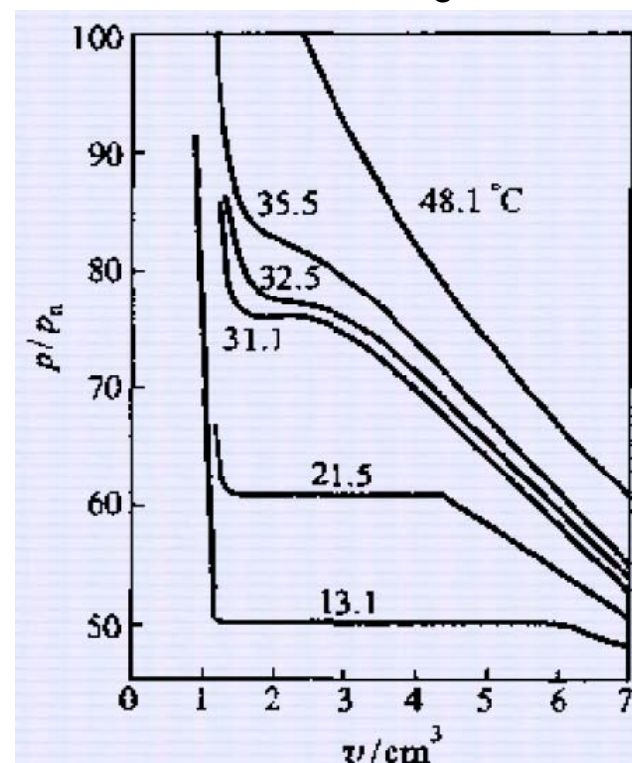
①  $T < T_C$ ，等温线包括三段：

左边的一段几乎与p轴平行，代表液相；右边的一段代表气相；中间的一段是与v轴平行的直线，代表液、气共存的状态。

水平段随温度的升高而缩短，说明液，气相的比容随温度升高而接近。当温度达到某一极限温度时，水平段的左右端重合。这时两相的比容相等，两相的其它差别也不再存在，物质处在液，气不分的状态。这一极限温度就是临界温度 $T_C$ 。

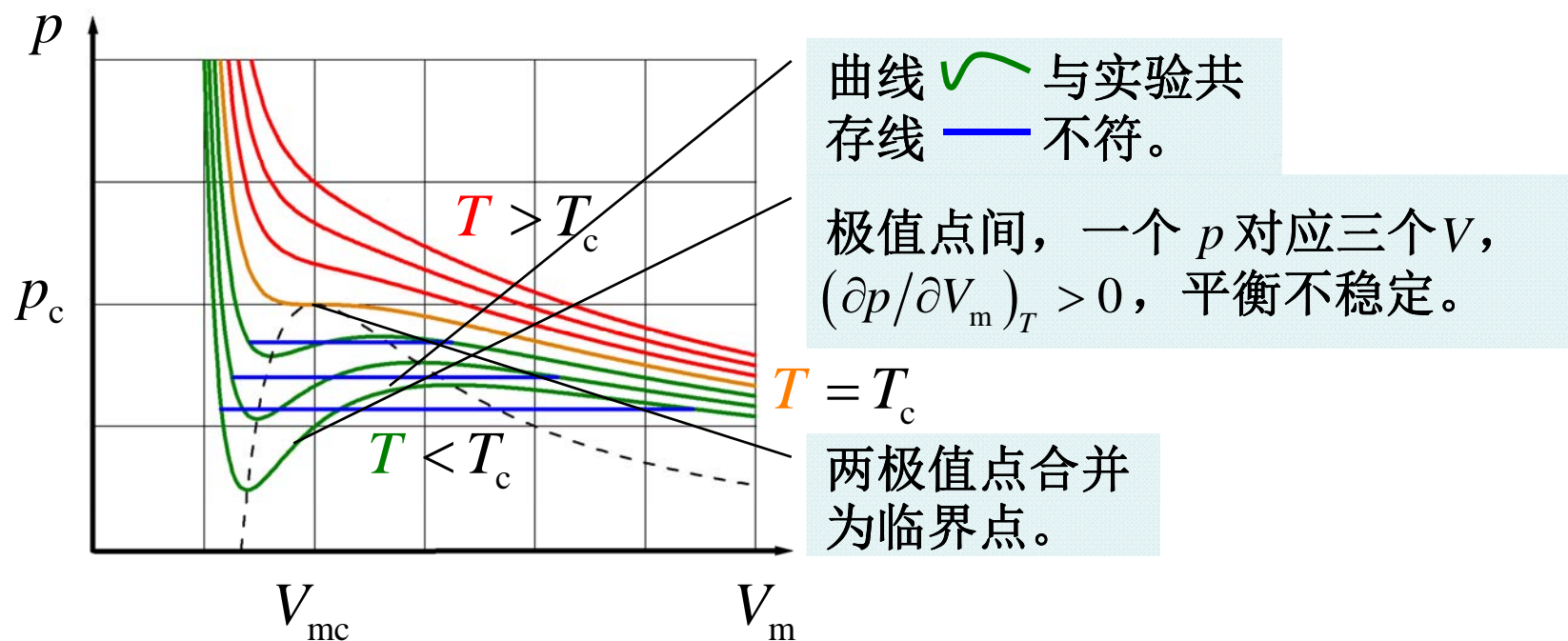
②  $T = T_C$ ，临界温度等温曲线

③  $T > T_C$ ，气相等温线



## 2. 范氏气体等温线

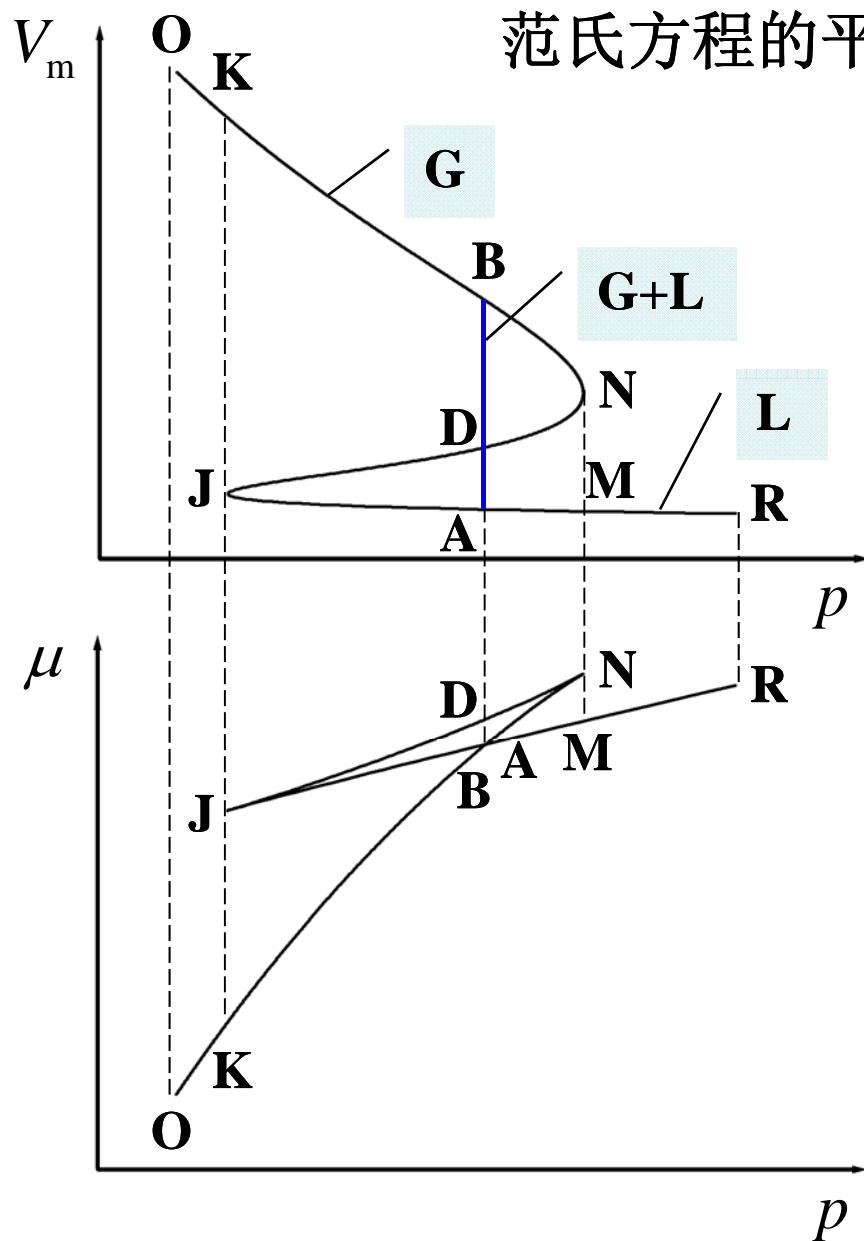
$$\left(p + \frac{a}{V_m^2}\right)(V_m - b) = RT$$



范氏方程能近似描述系统的气相或液相，但不能描述气液平衡共存状态。



# 能量分析



范氏方程的平衡曲线  $\mu_B(T, p) = \mu_A(T, p)$

$$d\mu = -S_m dT + V_m dp$$

$$dT = 0 \quad \mu = \mu_O + \int_{p_O}^p V_m dp$$

**NDJ段:**  $G_m$  最大 不稳定

**OKBAMR段:**  $G_m$  最小 稳定

**BN段:** 亚稳 过饱和蒸气

**JA段:** 过热液体

$$\mu_A = \mu_B \quad \int_{\text{BNDJA}} V_m dp = 0$$

$$A_{\text{BND}} = A_{\text{DJA}}$$

麦克斯韦等面积法则

## 范氏气体临界点的确定

$$\text{极小点 } \left( \frac{\partial p}{\partial V_m} \right)_T = 0 \quad \left( \frac{\partial^2 p}{\partial V_m^2} \right)_T > 0 \quad \text{极大点 } \left( \frac{\partial p}{\partial V_m} \right)_T = 0 \quad \left( \frac{\partial^2 p}{\partial V_m^2} \right)_T < 0$$

$$\text{拐点 } \left( \frac{\partial p}{\partial V_m} \right)_T = 0 \quad \left( \frac{\partial^2 p}{\partial V_m^2} \right)_T = 0 \quad \left( p + \frac{a}{V_m^2} \right) (V_m - b) = RT$$

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

$$\left( \frac{\partial p}{\partial V} \right)_T = -\frac{RT}{(V_m - b)^2} + \frac{2a}{V_m^3} = 0 \quad \frac{RT}{(V_m - b)^2} = \frac{2a}{V_m^3}$$

$$\left( \frac{\partial^2 p}{\partial V^2} \right)_T = \frac{2RT}{(V_m - b)^3} - \frac{6a}{V_m^4} = 0 \quad \frac{2RT}{(V_m - b)^3} = \frac{6a}{V_m^4}$$

相除  $V_{mc} = 3b$

$$T_c = \frac{8a}{27Rb} \quad p_c = \frac{a}{27b^2} \quad V_{mc} = 3b$$

$$\frac{RT_c}{p_c V_{mc}} = \frac{8}{3} = 2.667$$

临界系数

范氏物质系统有相同的临界系数。

### 3. 对应态定律

引进新变量  $t^* = \frac{T}{T_c}$ ,  $p^* = \frac{p}{p_c}$ ,  $v^* = \frac{V_m}{V_{mc}}$

$$\left( p^* + \frac{3}{v^{*2}} \right) \left( v^* - \frac{1}{3} \right) = \frac{8}{3} t^* \quad \text{范氏对比方程}$$

**对应态定律** 各种气（液）体的对比方程相同，与具体物性无关。

作业： p106

3.5题， 3.7题，  
3.8题， 3.9题。