# 热力学例题解析

### 填空题

#### 例题1

已知  $1 \, \mathrm{mol}$  的某种理想气体(其分子可视为刚性分子),在等压过程中温度上升  $1 \, \mathrm{K}$  ,内能增加了  $20.78 \, \mathrm{J}$  ,则气体对外做功为 \_\_\_\_\_,气体吸收热量为 \_\_\_\_\_。

解:

理想气体的内能是温度的单值函数

$$\Delta E = \mu C_{V,m} \Delta T = 20.78 \,\mathrm{J}$$

在等压膨胀过程中,系统吸收的热量为

$$Q = \mu C_{p,m} \Delta T = \mu (C_{V,m} + R) \Delta T = \Delta E + \mu R \Delta T$$

根据热力学第一定律

$$Q = \Delta E + W$$

气体对外做功大小为

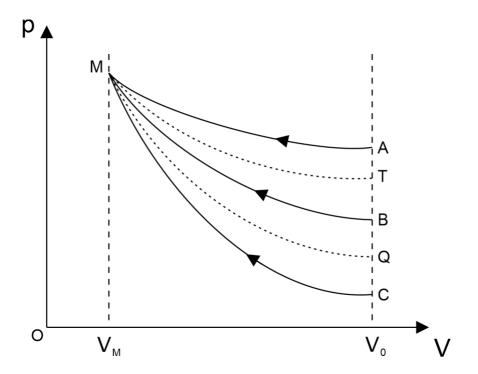
$$W = Q - \Delta E = \mu R \Delta T \approx 8.31 \,\mathrm{J}$$

故气体吸收热量为

$$\Delta E + W pprox 29.09 \, \mathrm{J}$$

#### 例题2

如图所示为一理想气体几种状态变化过程的 p-V 图,其中 MT 为等温线, MQ 为绝热线,在 AM 、 BM 、 CM 三种准静态过程中:温度升高的是 \_\_\_\_\_\_ 和 \_\_\_\_\_\_ 过程,其中气体吸热的是 \_\_\_\_\_\_\_ 过程。



解:

考虑温度的时候,以等温线 TM 为参照。

当理想气体  $V = V_0$  时,根据物态方程

$$pV = \mu RT$$

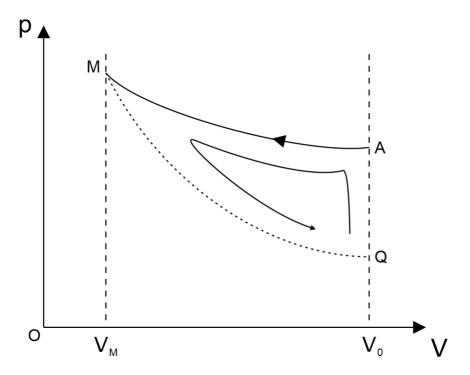
可知此时压强与温度成正比,此时

$$T_A > T_T > T_B > T_C$$

而在 M 点处,所有曲线上的温度与等温线上的温度相等,因此在气体体积从  $V_0$  过渡到  $V_M$  的过程中,曲线 AM 上的温度是下降的,曲线 BM 和 CM 上的温度是上升的。

考虑系统吸放热的时候,以绝热线 QM 为参照。

这里仅对 AM 曲线的吸放热状况做详细的解读



首先构造如图所示的逆循环 QAMQ , 设它的净功为 W , 则

$$W = Q_{QA} + Q_{AM} + Q_{MQ} < 0$$

(特意选择和AM方向一致的循环,方便理解)

其中绝热线上没有热量变化, $Q_{MQ}=0$  ,而  $Q_{QA}>0$  (内能增量与温度成正比,等体过程中温度和气压成正比) 因此必有  $Q_{AM}<0$  ,该曲线是**放热过程** 

类似的,对于  $Q_{CM}$  可以建立正循环进行分析,最终可以的到  $Q_{CM}>0$  ,因此该过程为**吸热过程** 。

#### 例题3

有一卡诺热机,用  $290\,\mathrm{g}$  空气为工作物质(空气的摩尔质量为  $29\times 10^{-5}\,\mathrm{kg/mol}$  ),工作在  $27\,^\circ\mathrm{C}$  的高温热源与  $-73\,^\circ\mathrm{C}$  的低温热源之间,此热机的效率  $\eta$  = \_\_\_\_\_\_。

#### 解:

理想的卡诺热机效率仅与高温热源和低温热源的温度有关

$$\eta = 1 - rac{T_2}{T_1} = 1 - rac{200\,\mathrm{K}}{300\,\mathrm{K}} pprox 33.3\%$$

(注意此处的温度是热力学温度,而非摄氏温度)

#### 例题4

 $2 \mod$  单原子分子理想气体,从平衡态 1 经一等体过程后达到平衡态 2,温度从  $200 \ \mathrm{K}$  上升到  $500 \ \mathrm{K}$  ,若该过程为准静态过程,气体吸收的热量为 \_\_\_\_\_\_。

解:

等体过程不做功

$$Q=\Delta E=\mu C_{V,m}\Delta T=\murac{i}{2}R\Delta T=7479\,\mathrm{J}$$

(式中自由度 i 取3, 因为单原子分子有三个位移方向上的自由度)

#### 例题5

设热源的热力学温度是冷源的热力学温度的 n 倍,则在一个卡诺循环过程中,气体将把从热源得到的热量  $Q_1$  中的 \_\_\_\_\_\_\_ 传递给冷源。

解:

该热机效率为

$$\eta = 1 - rac{T_2}{T_1} = 1 - rac{T_2}{nT_2} = 1 - rac{1}{n}$$

剩下的热量  $Q_2$  传递给冷源,而  $W=Q_1+Q_2$  (这里是代数和,Q可正可负)

$$\eta = \frac{W}{Q_1} = 1 + \frac{Q_2}{Q_1}$$

得到

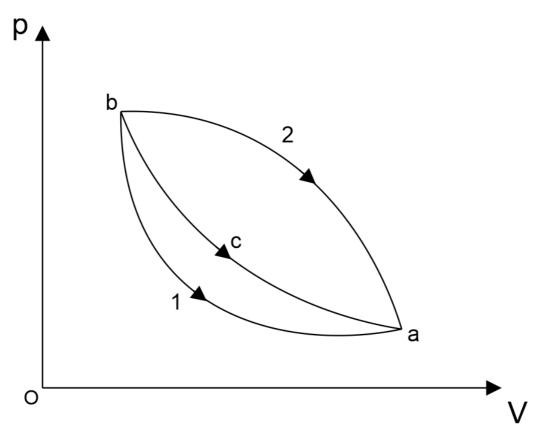
$$\frac{Q_2}{Q_1} = 1 - \eta = \frac{1}{n}$$
$$Q_2 = \frac{1}{n}Q_1$$

即气体把从热源得到的热量  $Q_1$  中的  $\frac{1}{n}$  传递给冷源。

## 选择题

### 例题1

如图所示, bca为理想气体绝热过程, b1a 和 b2a 是任意过程, 则上述两过程中气体做功与吸收热量的情况是?



解:

首先两个过程气体都是对外做功,因为沿箭头方向是正方向 ( 从左到右,积分上限大于下限,同时被积函数 p 恒大于0 )

但是吸热放热不好判断,这里可以通过热力学第一定律来理解

$$Q = \Delta E + W$$

该题主要区分**状态**量和**过程**量的概念

 $\Delta E$  是一个状态量,它的大小只取决于初末温度,与路径无关 W 是一个过程量,它的大小和路径有关

Q 为前两者的和, 因此也是一个过程量, 其大小与路径有关

假设从 b 到 a (无论经过哪条路径),系统内能的变化为  $\Delta E$  先考虑 bca 的情况

$$Q_{bca} = \Delta E + W_{bca} = 0$$

因此

$$\Delta E = -W_{bca}$$

如此一来,判断吸放热的问题可以转换为面积大小的比较问题例如考虑 b1a 过程

$$Q_{b1a} = \Delta E + W_{b1a} = (-W_{bca}) + W_{b1a} < 0$$

考虑 b2a 过程

$$Q_{b2a} = \Delta E + W_{b2a} = (-W_{bca}) + W_{b2a} > 0$$

因此 b1a 过程放热, 而 b2a 过程吸热。

#### 例题2

对于室温下的刚性双原子分子气体为具有一定的摩尔定容热容  $C_{V,m}$  的理想气体,在等压膨胀的情况下,系统对外做功与从外界吸收的热量之比 W/Q 等于?

解:

等压膨胀过程中

$$rac{W}{Q} = rac{\mu R \Delta T}{\mu C_{p,m} \Delta T} = rac{R}{C_{V,m} + R} = rac{R}{rac{i}{2}R + R} = rac{2}{i + 2} = rac{2}{7}$$

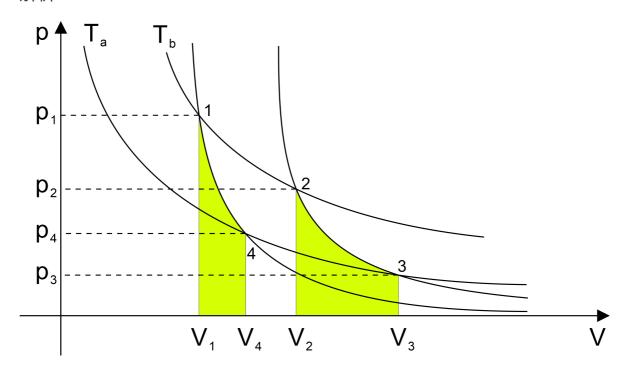
(刚性双原子分子 i 取5,三个方向位移自由度,两个方向旋转自由度)

### 例题3

理想气体卡诺循环过程的两条绝热线下的面积大小 (如图阴影部分) 分别为  $S_1$  和  $S_2$  ,则二者的大小关系是?

答: 相等

解析:



如图所示为卡诺循环,其中12和34是等温过程,23和41为绝热过程 在等温过程中

$$T_1 = T_2 = T_b$$
$$T_3 = T_4 = T_a$$

在绝热过程中

$$\Delta E + W = 0$$

$$W = -\Delta E$$

对于过程23的情况

$$W_{23} = -\Delta E_{23} = -\mu C_{V,m} (T_a - T_b)$$

对于过程41的情况

$$W_{41} = -\Delta E_{41} = -\mu C_{V,m} (T_b - T_a)$$

因此

$$|W_{23}| = |W_{41}|$$

#### 例题4

"理想气体和单一热源接触做等温膨胀时,吸收的热量全部用来对外做功。"对此说法有如下几评论,哪种是正确的? 试辨析

- 1. 不违反热力学第一定律,但违反热力学第二定律
- 2. 不违反热力学第二定律, 但违反热力学第一定律
  - 3. 不违反热力学第一定律,也不违反热力学第二定律
  - 4. 违反热力学第一定律, 也违反热力学第二定律

解:

热力学第一定律,即

$$Q = \Delta E + W$$

等温膨胀过程温度不变,所以系统内能增量为零,吸收的热量全部用来对外做功,因此不违反热力学第二定律。

热力学第二定律的描述为

"不可能制成一种循环动作的热机,只从单一热源吸取热量,使之全部 变成有用的功,而不引起其它变化。" 虽然理想的卡诺循环从单一热源吸取热量,使之全部变成有用的功,但是引起了体积变化,因此并不违背热力学第二定律。

#### 例题5

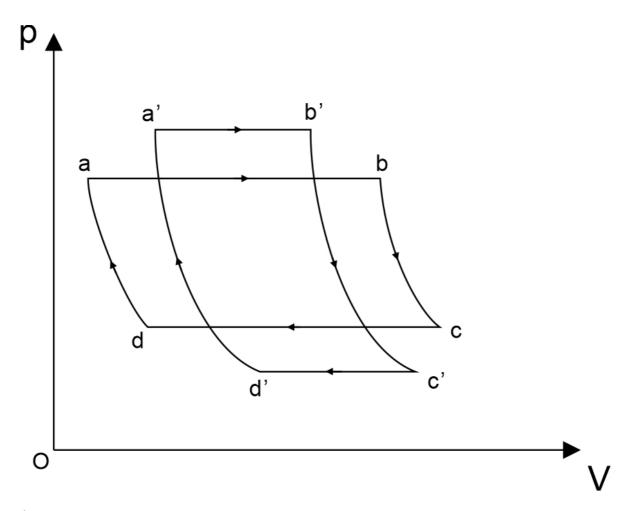
某理想气体分别进行了如图所示两个卡诺循环 I(a'b'c'd'a') 和 II(abcda) ,且两个想你换曲线所围面积相等。设循环 I 的效率为  $\eta$  ,每 次循环在高温热源处吸收的热量为 Q ,循环 II 的效率为  $\eta'$  ,每次在高温热源处吸收的热量为 Q' ,则?

A. 
$$\eta < \eta'$$
 ,  $Q < Q'$ 

B. 
$$\eta > \eta'$$
 ,  $Q > Q'$ 

C. 
$$\eta < \eta'$$
 ,  $Q > Q'$ 

D. 
$$\eta > \eta'$$
 ,  $Q < Q'$ 



解:

$$\eta = 1 - rac{T_{ ext{\scriptsize KLL}}}{T_{ ext{\scriptsize BLL}}}$$

温度差越大的, 热机效率越高。

因此

$$\eta' > \eta$$

又有

$$rac{W'}{Q'}=\eta'>\eta=rac{W}{Q}$$

由于曲线所围成的面积相等,因此两种循环做的净功相等,即

$$W = W'$$

因此

## 计算题

### 例题1

理想气体由初状态  $(p_1,V_1)$  经绝热膨胀至末状态  $(p_2,V_2)$  。试证:此过程中气体所做的功为

$$A=\frac{p_1V_1-p_2V_2}{\gamma-1}$$

式中 $\gamma$ 为气体的热容比。

证:

先由迈耶公式与热容比的定义

$$\left\{egin{aligned} C_{p,m} = C_{V,m} + R \ \gamma = C_{p,m}/C_{V,m} \end{aligned}
ight.$$

因此可以用热容比  $\gamma$  来表示摩尔定体热容  $C_{V,m}$  如下

$$C_{V,m} = rac{R}{\gamma - 1}$$

绝热过程中, 系统与外界不交换热量

$$Q = \Delta E + W = 0$$

因此

$$W = -\Delta E = -\mu C_{V,m} \Delta T = rac{-\mu R \Delta T}{\gamma - 1}$$

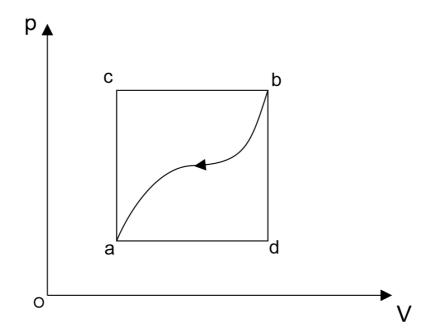
其中  $\Delta T = T_2 - T_1$  为末状态与初状态的温度差,用理想气体的状态方程进行化简

$$W = rac{-\mu R(T_2 - T_1)}{\gamma - 1} = rac{\mu RT_1 - \mu RT_2}{\gamma - 1} = rac{p_1 V_1 - p_2 V_2}{\gamma - 1}$$

证毕

### 例题2

一系统由状态 a 沿 acb 到达状态 b 的过程中,有  $350\,\mathrm{J}$  的热量传入系统,而系统做功  $126\,\mathrm{J}$  。



- (1). 若沿 adb 时,系统做功  $42 \, \mathrm{J}$  ,问有多少热量传入系统?
- (2). 若系统由状态 b 沿曲线 ba 返回状态 a 时,外界对系统做功为 84 J,试问系统是吸热还是放热? 热量传递是多少?

本题重点在于对热力学第一定律的运用,细节在于对表达式中各个量的符号辨析。

解:

根据热力学第一定律

$$Q = \Delta E + W$$

从状态 a 出发沿 acb 到达状态 b 的过程中

$$350\,\mathrm{J} = \Delta E + 126\,\mathrm{J}$$

因此该过程系统内能的增量为

$$\Delta E = 224\,\mathrm{J}$$

1、沿着 adb 系统做功,此时传入系统的热量为

$$Q_{adb} = \Delta E + 42\,\mathrm{J} = 266\,\mathrm{J}$$

2、系统由状态 b 沿曲线 ba 返回状态 a 的过程,系统对外做功,此时 传入系统的热量

$$Q_{ba} = (-\Delta E) + (-84 \,\mathrm{J}) = -308 \,\mathrm{J}$$

(内能的增量只和初末温度有关,与路径无关,但有正负之分)

(从 a 到 b 是温度上升的过程, 而从 b 回到 a 是温度下降的过程)

(表达式中的 W 是系统对外做功,这里规定了一个参考方向,因此外界对系统做功时 W < 0 )

#### 例题3

如果一定量的理想气体,其体积和压强依照  $V=a/\sqrt{p}$  的规律变化,其中 a 为已知常量,试求:

- (1). 气体从体积  $V_1$  膨胀到  $V_2$  所做的功
- (2). 气体体积为  $V_1$  时的温度  $T_1$  与体积为  $V_2$  时的温度  $T_2$  之比

解:

1、由题意可知

$$p = \left(\frac{a}{V}\right)^2$$

由气体做功的积分表达式可得

$$W = \int_{V_1}^{V_2} \left(rac{a}{V}
ight)^2 dV = a^2 (rac{1}{V_1} - rac{1}{V_2})$$

2、由题中体积压强的变化关系,可得

$$V_1=a/\sqrt{p_1} \ V_2=a/\sqrt{p_2}$$

两式相除,并带入理想气体的物态方程

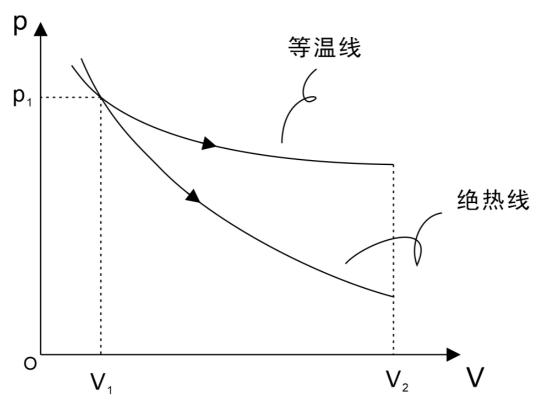
$$rac{p_1}{p_2} = \left(rac{V_2}{V_1}
ight)^2 = rac{\mu R T_1/V_1}{\mu R T_2/V_2} = rac{T_1 V_2}{T_2 V_1}$$

因此

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

#### 例题4

如图所示,体积为  $V_1=1\,\mathrm{L}$  的双原子分子理想气体,压强  $p_1=1.013\times 10^5\,\mathrm{Pa}$  ,使之在下述条件下膨胀到  $V_2=2\,\mathrm{L}$  。



- (1). 等温膨胀
- (2). 绝热膨胀

并分别计算两种情况下气体吸收的热量,所做的功及内能的变化。

解:

1、等温过程中系统内能保持不变

$$Q=W=\mu RT\lnigg(rac{V_2}{V_1}igg)=p_1V_1\lnigg(rac{V_2}{V_1}igg)pprox 70.2\,\mathrm{J}$$
  $\Delta E=0$ 

2、绝热过程中,气体初末状态的压强和体积满足

$$p_1V_1^{\gamma}=p_2V_2^{\gamma}$$

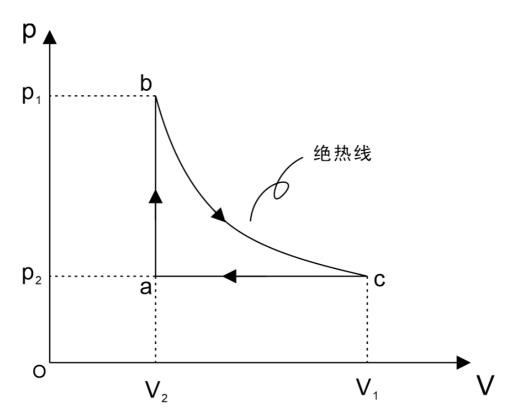
$$p_2=p_1igg(rac{V_1}{V_2}igg)^{\gamma}$$

此时

$$Q=-W=-rac{p_1V_1-\left[p_1\left(rac{V_1}{V_2}
ight)^{\gamma}
ight]V_2}{\gamma-1}pprox -61.3\,\mathrm{J}$$

(双原子分子,取自由度 i=5 , 因此  $\gamma=1.4$  )

### 例题5



设有一个以理想气体为工质的热机循环,过程如图所示,试证其循环 效率为

$$\eta = 1 - \gamma rac{rac{V_1}{V_2} - 1}{rac{p_1}{p_2} - 1}$$

解:

经分析, ab 是等体增压过程, 该过程系统吸热; ca 是等压收缩过程, 该过程系统放热。

热机效率为

$$\eta = rac{W}{Q_{ab}} = rac{Q_{ab} + Q_{bc} + Q_{ca}}{Q_{ab}} = 1 + rac{Q_{ca}}{Q_{ab}}$$

其中,对于等压过程 ca,传入系统的热量满足

$$Q_{ca} = \mu C_{p,m} (T_a - T_c) = rac{i+2}{2} \mu R (T_a - T_c) = rac{i+2}{2} p_2 (V_2 - V_1)$$

同理,对于等体过程 ab,传入系统的热量满足

$$Q_{ab} = \mu C_{V,m}(T_b - T_a) = rac{i}{2} \mu R(T_b - T_a) = rac{i}{2} V_2(p_1 - p_2)$$

因此

$$egin{aligned} \eta &= 1 + rac{rac{i+2}{2}p_2(V_2 - V_1)}{rac{i}{2}V_2(p_1 - p_2)} \ &= 1 + \gammarac{p_2V_2 - p_2V_1}{p_1V_2 - p_2V_2} \ &= 1 - \gammarac{p_2V_1 - p_2V_2}{p_1V_2 - p_2V_2} \ &= 1 - \gammarac{rac{V_1}{V_2} - 1}{rac{p_1}{p_2} - 1} \end{aligned}$$

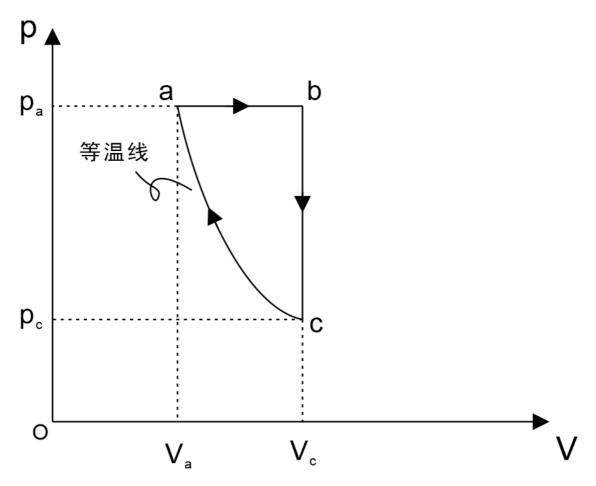
证毕

#### 例题6

 $1\,\mathrm{mol}$  双原子分子理想气体,原来压强为  $2.026\times10^5\,\mathrm{Pa}$  ,体积为  $20\,\mathrm{L}$  ,首先等压地膨胀到原体积的  $2\,\mathrm{G}$  ,然后等容冷却到原温度,最后等 温压缩到初状态,

- (1). 做出循环的 p-V 图
- (2). 求工作物质在各过程中所做的功
- (3). 计算循环的效率

解:



#### 2、三个过程做功情况如下

$$egin{aligned} W_{ab} &= p_a(V_c - V_a) = 4052\,\mathrm{J} \ W_{bc} &= 0 \ W_{ca} &= p_aV_a\ln\!\left(rac{V_a}{V_c}
ight) pprox -2808\,\mathrm{J} \end{aligned}$$

3、由第2小问可求得该循环输出的净功为

$$W = W_{ab} + W_{bc} + W_{ca} = 1244 \,\mathrm{J}$$

经分析可知吸热的过程为 ab 过程,该过程中传入系统的热量为

$$Q_{ab} = \mu C_{p,m} (T_b - T_a) = rac{i+2}{2} \mu R (T_b - T_a) = rac{i+2}{2} p_a (V_c - V_a) = 14182 \, \mathrm{J}$$

可求得热机效率为

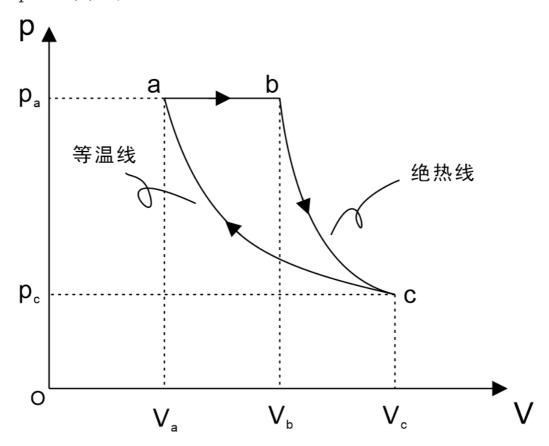
$$\eta = rac{W}{Q_{ab}} pprox 8.77\%$$

### 例题7

 $1 \, \mathrm{mol} \, \mathrm{XQB}$  不同,原来的温度为  $300 \, \mathrm{K}$  ,体积为  $4 \, \mathrm{L}$  ,首先等压膨胀到  $6.3 \, \mathrm{L}$  ,然后绝热膨胀回原来的温度,最后等温压缩回原状态。 试在 p-V 图上表示此循环,并计算循环的效率。

解:

p-V 图如下



经分析, ab 过程等压膨胀,系统吸热; ca 过程等温收缩,系统放热; bc 过程绝热膨胀,系统不与外界交换热量。

在 ab 的等压膨胀过程中,气体的温度与体积成正比

$$\frac{T_b}{T_a} = \frac{V_b}{V_a}$$

因此

$$T_b = rac{V_b}{V_a} T_a$$

在 bc 的绝热过程中,气体的温度和体积的关系为

$$T_b V_b^{\gamma-1} = T_c V_c^{\gamma-1}$$

因此

$$V_c = \left(rac{T_b}{T_c}
ight)^{rac{1}{\gamma-1}}V_b$$

又因为  $T_c = T_a$  ,所以有

$$V_c = \left(rac{V_b}{V_a}
ight)^{rac{1}{\gamma-1}}V_b$$

所以热力效率

$$egin{aligned} \eta &= rac{Q_{ab} + Q_{bc} + Q_{ca}}{Q_{ab}} \ &= 1 + rac{Q_{ca}}{Q_{ab}} \ &= 1 + rac{\mu R T_a \ln \left(rac{V_a}{V_c}
ight)}{\mu C_{p,m} (T_b - T_a)} \ &= 1 + rac{T_a \ln \left(rac{V_a}{V_c}
ight)}{rac{i+2}{2} (T_b - T_a)} \ &= 1 + rac{\ln \left(rac{V_a}{V_c}
ight)^{rac{\gamma}{\gamma-1}}}{rac{i+2}{2} (rac{V_b}{V_a} - 1) T_a} \ &= 1 + rac{\ln \left(rac{V_a}{V_b}
ight)^{rac{\gamma}{\gamma-1}}}{rac{i+2}{2} (rac{V_b}{V_a} - 1)} \ &= 1 + rac{-1.59}{2.01} \ &pprox 21\% \end{aligned}$$