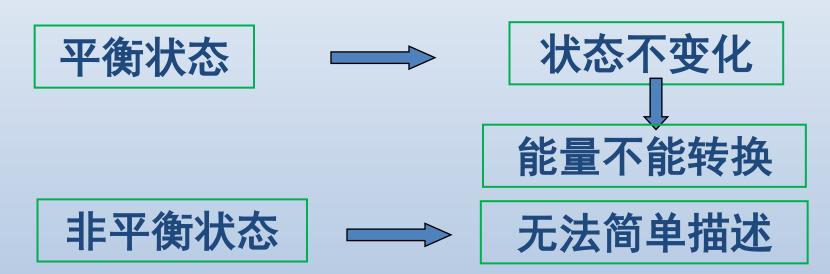
# 第二章 热力学第一定律

### The First Law of Thermodynamics



## 上章节内容回顾

### 准平衡过程



热力学引入准平衡(准静态)过程

系统随时接近于平衡态

## 可逆过程

系统经历某一过程后,如果能使系统与外界同时恢复到初始状态,而不留下任何痕迹,则此过程为可逆过程。

准平衡过程 + 无耗散效应 = 可逆过程



无不平衡势差



耗散效应

通过摩擦使功变热的效应(摩阻,电阻,非弹性变形,磁阻等)

## 热量与容积变化功

能量传递方式 容积变化功 传热量

性质 过程量 过程量

推动力 压力p 温度T

标志 dV, dv dS, ds

公式  $\delta w = pdv$   $\delta q = Tds$ 

条件 准平衡或可逆 可逆

系统对外界作功为正 w > 0 dv > 0 系统吸热时为正 q > 0 ds > 0

# 第二章 作业

- 2-4
- 2-5
- 2-7
- 2-8
- 2-11

- §2-1 热力学第一定律的本质
- §2-2 热力系统的储存能
- §2-3 闭口系能量方程
- §2-4 开口系能量方程
- §2-5 稳定流动能量方程
- §2-6 稳定流动能量方程应用举例

# §2-1 热力学第一定律的本质

本质: 能量转换及守恒定律在热过程中的应用

#### 一.能量转换及守恒定律

自然界的一切物质都具有能量;能量可以从一个区域传递到另一个区域,在一定条件下,不同形式的能量可以相互转换;在转换中,能量的总量保持不变。

#### 二.热力学第一定律的表述

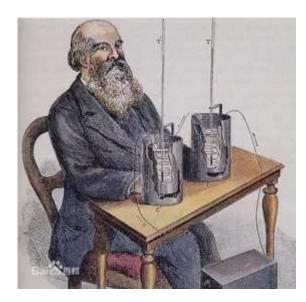
- (1) 当热能与其他形式的能量相互转换时, 其总量保持不变
- (2) 不花费能量就可以产生功的第一类永动机是不可能制成的
  - (3) 热力学第一定律的表述:

进入系统的能量-离开系统的能量=系统存储能量的变化

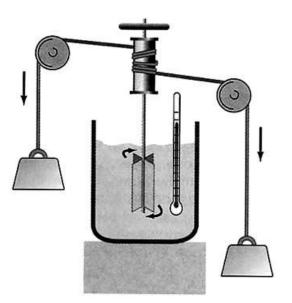
热力学第一定律的本质:能量转换与守恒定律

# 焦耳与热功当量

在19世纪40年代, "热质说"风行一时 1840年以后, 焦耳先后介绍了四种测定热功 当量的方法



通电金属丝放在水中加热



叶片和水的摩擦

**焦耳:** 1卡=4.157J 国际公认精确值 J=4.186 8J/cal

## §2-2 热力系统的储存能

热力学第一定律的表述:

进入系统的能量-离开系统的能量=系统存储能量的变化

#### 一.热力学能(内能 6) 的导出:

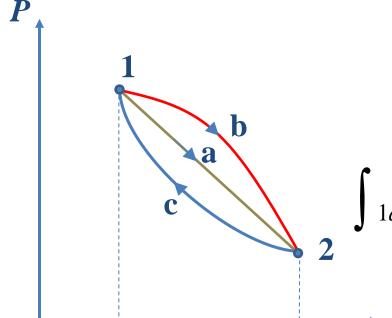
热力学第一定律的推论 循环的热力学第一定律表达式:

$$\oint \delta Q = \oint \delta W$$

#### 对闭口系循环

$$\oint \delta Q = \oint \delta W$$

$$\oint (\delta Q - \delta W) = 0$$



#### 对于循环1a2c1

$$\int_{1a2} (\delta Q - \delta W) + \int_{2c1} (\delta Q - \delta W) = 0$$

#### 对于循环1b2c1

$$\int_{1b2}^{V} (\delta Q - \delta W) + \int_{2c1} (\delta Q - \delta W) = 0$$

$$\therefore \int_{1a2} (\delta Q - \delta W) = \int_{1b2} (\delta Q - \delta W)$$

$$\int (\delta Q - \delta W)$$
 与路径无关!

- 口 表明它是某个状态积分。
- 口 定义  $dU = \delta Q \delta W$  则 U是状态函数。将这个状态函数命名为内能(internal energy) 新国标称之为热力学能。
- □ 由此定义可导得闭口系统经历一热力学过程时, 热力学第一定律表达式:

$$\delta Q = dU + \delta W$$
  $Q = \Delta U + W$ 

#### 特例:

绝功系 
$$\delta Q = dU$$
 绝热系  $\delta W = -dU$ 

#### 二、热力学能U的物理意义

 $dU = \delta Q - \delta W$ 

d*U* 代表某微元过程中系统通过边界交换的微热量与微功量两者之差值,即系统内部能量的变化。

**U** 代表储存于系统内部的能量——内储存能(内能)

原则上讲,物体的内能应该包括其中所有微观粒子的<u>动能</u>、势能、化学能、电离能和原子核内部的核能等能量的总和

#### 内能

分子动能 (移动、转动、振动) 分子位能 (相互作用)

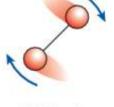
核能 (E=mc²) 化学能

#### 内能

#### 分子动能(移动、转动、振动) 分子位能(相互作用)

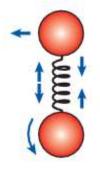
核能 化学能





Molecular translation

Molecular rotation



微观角度

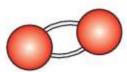




Electron translation



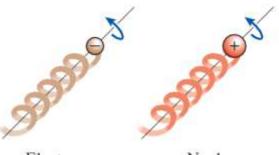
Molecular vibration



Chemical energy



Nuclear energy



Electron spin

Nuclear spin

- 口内能是状态量
- □ *U*: 广延量 [kJ] *u*: 比参量 [kJ/kg]
- 口 由对任意热力学过程的第一定律表达式
- 可求得:  $\Delta U = Q W$
- 口 在热力过程的热力学分析中,内能总以变化量出现,零点可人为约定。

#### 三. 系统总能 (total energy of a system)

## 外部储存能macroscopic forms of energy

#### 系统总能

$$E = U + E_k + E_p$$
  $e = u + e_k + e_p$ 

#### 热力学第一定律的一般表达式

进入系统的能量 - 离开系统的能量 = 系统储存能量的变化

$$Q - W = \Delta E$$
$$\delta Q - \delta W = dE$$

适用条件:初、终态均为平衡态。当宏观动能和宏观位能可忽略不计时:  $\Delta E = \Delta U$ 

# §2-3 闭口系统能量方程

$$\delta Q - \delta W = dU$$

$$\delta Q = dU + \delta W$$
$$Q = \Delta U + W$$

$$\delta Q \xrightarrow{dU} \Rightarrow \delta W$$

$$\delta q = du + \delta w$$
$$q = \Delta u + w$$

#### 单位工质

适用条件: 1) 任何工质 2) 任何过程

## 准静态和可逆闭口系能量方程

#### 简单可压缩系准静态过程

$$\delta w = p dv$$

$$\delta q = du + p dv$$

$$\Delta q = \Delta u + \int p dv$$

$$\Delta u + \int p dv$$

#### 简单可压缩系可逆过程

$$\delta q = T ds$$

$$T ds = du + p dv$$

可逆过程热力学恒等式

$$\int T ds = \Delta u + \int p dv$$

#### 讨论:

#### (1) 功W是广义功—闭口系与外界交换的功量

准静态容积变化功 p dv 拉伸功  $\delta w_{ ext{times}} = \tau dl$  表面张力功  $\delta w_{ ext{times}} = \sigma dA$ 

 $\delta w = p dv + \tau dl + \sigma dA + \dots$ 

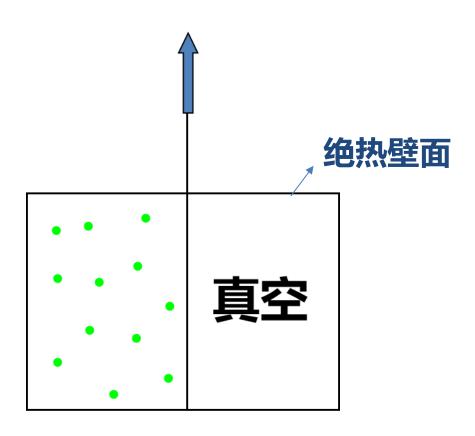
# (2)当宏观动能与位能不可忽略(如在地球上研究飞行器)时:

$$\delta q = de + \delta w = du + de_{k} + de_{p} + \delta w$$

#### 讨论:

#### 1843年Joule (焦耳)

(1) 绝热膨胀



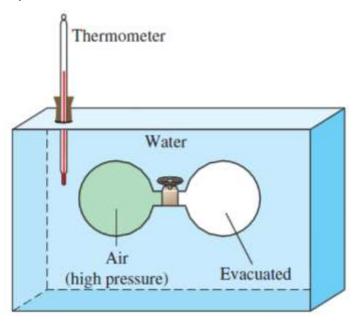
$$\delta Q = dU + \delta W$$
$$dU = 0$$

$$U = f(T)$$

理想气体的内能只是温度的函数



#### 1843年,焦耳气体真空膨胀实验



空气近似为 理想气体

- A 水温下降
- **水温上升**
- **水温不变**

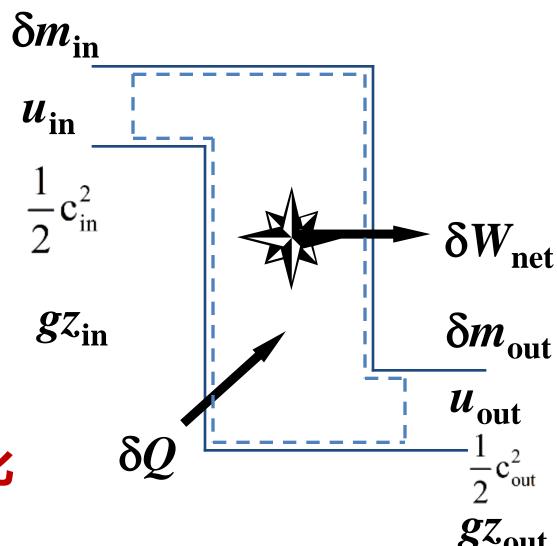
# §2-4 开口系能量方程

#### 能量守恒原则

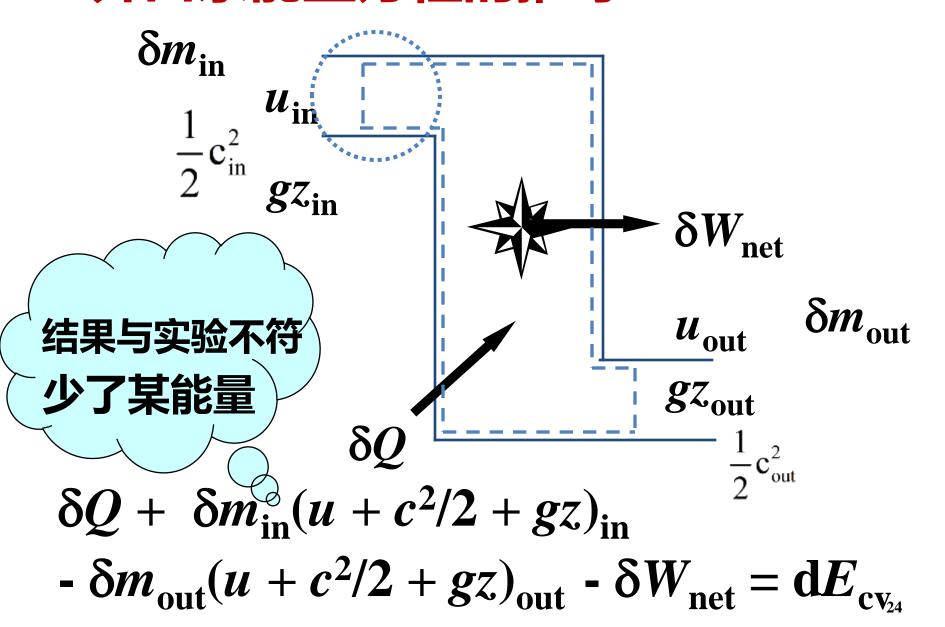
进入系统的能量

离开系统的能量

系统储存能量的变化



#### 一. 开口系能量方程的推导



## 推进功(流动功、推动功)的表达式 Flow work

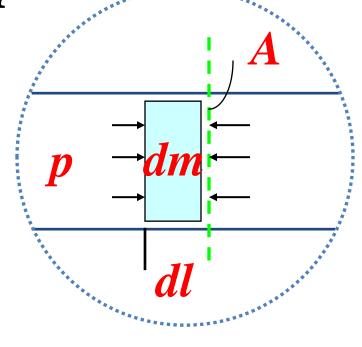
dm质量的工质在外力的推动下克服压力p移动dl, 并通过面积A进入系统,则外界所做的功:

$$\delta W_{\text{H}} = pAdl = pdV = pvdm$$

$$w_{\text{#}} = pv = p/\rho$$

#### 注意:

 $w_{\pm}$ 不是 pdv dV = vdm

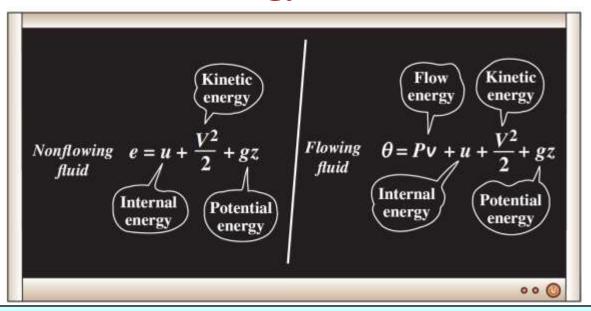


#### 对推进功的说明

- 1、与宏观流动有关,流动停止,推进功不存在
- 2、 $w_{\text{th}} = pv$ 与所处状态有关,是状态量
- 3、并非工质本身的能量(动能、位能)变化引起,而由外界(泵与风机)做出

## 对推进功的说明

- 4. 对于流动工质,推进功可以看做是一种工质携带的
- 一种流动能 (flow energy)



可理解为:由于工质的进出,外界与系统之间所传递的一种机械功,表现为流动工质进出系统所携带和所传递的一种能量

#### 开口系能量方程的推导

$$u_{\text{in}} pv_{\text{in}}$$

$$\frac{1}{2}c_{\text{in}}^{2}$$

$$\delta W_{\text{net}}$$

$$\delta W_{\text{net}}$$

$$\delta W_{\text{out}} u_{\text{out}}$$

$$\delta Q + \delta m_{\text{in}}(u + c^{2}/2 + gz)_{\text{in}}$$

$$- \delta m_{\text{out}}(u + c^{2}/2 + gz)_{\text{out}} - \delta W_{\text{net}} = dE_{\text{cv}_{28}}$$

### 开口系能量方程微分式

$$\delta Q + \delta m_{\rm in}(u + pv + c^2/2 + gz)_{\rm in} - \delta W_{\rm net}$$

$$-\delta m_{\text{out}}(u + pv + c^2/2 + gz)_{\text{out}} = dE_{\text{cv}}$$

#### 工程上常用流率

$$\dot{Q} = \lim_{\delta \tau \to 0} \left( \frac{\delta Q}{\delta \tau} \right) \qquad \dot{m} = \lim_{\delta \tau \to 0} \left( \frac{\delta m}{\delta \tau} \right) \qquad \dot{W} = \lim_{\delta \tau \to 0} \left( \frac{\delta W}{\delta \tau} \right)$$

$$\dot{Q} = dE_{cv} / \delta\tau + (u + pv + c^2 / 2 + gz)_{out} \dot{m}_{out}$$
$$-(u + pv + c^2 / 2 + gz)_{in} \dot{m}_{in} + \dot{W}_{net}$$

#### 开口系能量方程微分式

#### 当有多条进出口:

$$\dot{Q} = dE_{cv} / \delta\tau + \dot{W}_{net}$$

$$+ \sum \left(u + pv + c^2 / 2 + gz\right)_{out} \dot{m}_{out}$$

$$- \sum \left(u + pv + c^2 / 2 + gz\right)_{in} \dot{m}_{in}$$

## 流动时,总一起存在

## 二. 焓Enthalpy

定义: 熔 
$$h = u + pv$$

$$h = u + pv$$

$$\dot{Q} = dE_{cv} / \delta\tau + \dot{W}_{net}$$

$$+ \sum \left( \frac{h}{} + c^2 / 2 + gz \right)_{out} \dot{m}_{out}$$

$$- \sum \left( \frac{h}{} + c^2 / 2 + gz \right)_{in} \dot{m}_{in}$$

#### 开口系能量方程

# 焓Enthalpy的说明

定义: 
$$h = u + pv$$
 [kJ/kg]
$$H = U + pV$$
 [kJ]

- 1、焓是状态量 state property
- 2、H为广延参数 H=U+pV=m(u+pv)=mh h为比参数
- 3、对流动工质, 焓代表能量(内能+推进功) 对静止工质, 焓不代表能量
- 4、物理意义:开口系中随工质流动而携带的、取决于热力状态的能量。

# § 2-5 稳定流动能量方程

## 一.稳定流动条件 $\delta m_{\rm in}$

$$1, \quad \dot{m}_{\rm out} = \dot{m}_{\rm in} = \dot{m}$$

$$Q = const$$

4、 每截面状态不变

$$dE_{cv} / \delta \tau = 0$$

 $gz_{\text{out}}$ 

#### 二. 稳定流动能量方程的推导

#### 稳定流动条件

$$\dot{m}_{\rm out} = \dot{m}_{\rm in} = \dot{m}$$

$$\dot{Q} = \text{const}$$

$$\dot{W}_{\rm net} = {\rm const} = \dot{W}_{\rm s}$$
  $dE_{\rm cv} / \delta \tau = 0$ 

$$dE_{\rm cv} / \delta \tau = 0$$

$$\dot{Q} = \mathbf{0} + \mathbf{W}_{s}$$

$$+ \left(h + c^{2} / 2 + gz\right)_{out} \dot{m}$$

$$- \left(h + c^{2} / 2 + gz\right)_{in} \dot{m}$$

$$\dot{Q} = \dot{m} \left[ \left( h + c^2 / 2 + gz \right)_{\text{out}} - \left( h + c^2 / 2 + gz \right)_{\text{in}} \right] + \dot{W}_{\text{s}}$$

$$\dot{Q} = \dot{m}q$$

 $W_{\rm s} = \dot{m}W_{\rm s}$ 

#### 1kg工质

$$q = (h + c^2 / 2 + gz)_{out} - (h + c^2 / 2 + gz)_{in} + w_s$$

$$q = \Delta h + \Delta c^2 / 2 + g \Delta z + w_s$$

#### 稳定流动能量方程

$$q = \Delta h + \Delta c^2 / 2 + g \Delta z + w_s$$

适用条件: 任何流动工质

任何稳定流动过程

# 三. 技术功 Technical work

$$W_{\rm t}$$

$$Q = m\Delta h + m\Delta c^2 / 2 + mg\Delta z + W_s$$

$$q = \Delta h + \Delta c^2 / 2 + g \Delta z + w_s$$

 $W_{\scriptscriptstyle{+}}$ 

# 动能 位能 轴功

#### 机械能

#### 工程技术上可以直接利用

$$Q = \Delta H + W_{t}$$

$$q = \Delta h + W_{\rm t}$$

# 单位质量工质的开口与闭口

# 闭口系(1kg)

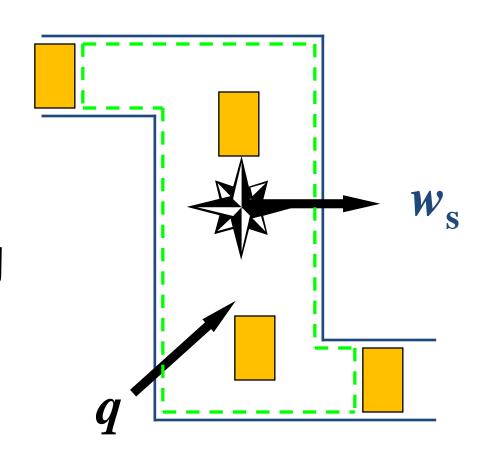
$$q = \Delta u + w$$

容积变化功

等价



$$q = \Delta h + (w_t)$$



**稳流开口系**本身热力状态及流动情况不随时间变化,效果相当于一定质量工质从进口穿过设备流到出口。

# 稳流开口与闭口的能量方程

闭口

$$q = \Delta u + w$$

稳流开口

$$q = \Delta u + w$$

$$q = \Delta h + w_{t}$$



容积变化功w 技术功wt 轴功ws 推进功∆(pv)

几种功的关系?

## 四. 几种功的关系

$$w_{\rm t} = \Delta c^2 / 2 + g \Delta z + w_{\rm s}$$

$$q = \Delta h + w_{t} = \Delta u + \Delta(pv) + w_{t}$$

$$q = \Delta u + w$$

$$w = \Delta(pv) + w_{t}$$

# 对功的小结

- 1. 闭口系,系统与外界交换的功为容积变化功业
- 2. 开口系,系统与外界交换的功为轴功 ws
- 3. 一般情况下忽略动、位能的变化

$$W_{s} \approx W_{t}$$

# 五. 准静态下的技术功

$$w = \Delta(pv) + w_{t}$$
  $\delta w = d(pv) + \delta w_{t}$ 

# 准静态 $pdv = d(pv) + \delta w_{+}$

$$pdv = d(pv) + \delta w_t$$

$$\delta w_{t} = p dv - d(pv) = p dv - (p dv + v dp) = -v dp$$

$$\delta w_{t} = -v dp \qquad w_{t} = -\int v dp$$

准静态 
$$\begin{cases} \delta q = du + p dv \ \, \mathbf{第一定律解析式之-} \\ \delta q = dh - v dp \ \, \mathbf{第一定律解析式之-} \\ \end{cases}$$

# 技术功在示功图上的表示

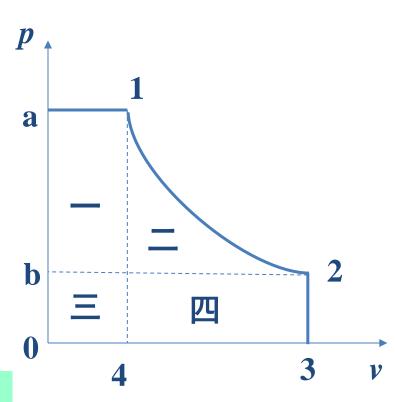
$$w_{\rm t} = w - \Delta(pv)$$

$$w_{\rm t} = w + p_1 v_1 - p_2 v_2$$

$$-\int v \mathrm{d}p = \int \mathrm{p} \mathrm{d}v + p_1 v_1 - p_2 v_2$$







# §2-6 稳定流动能量方程应用举例

$$q = \Delta h + \Delta c^2 / 2 + g \Delta z + w_{\rm s}$$

### 热力学问题经常可忽略动、位能变化

例: 
$$c_1 = 1 \text{ m/s}$$
  $c_2 = 30 \text{ m/s}$   $(c_2^2 - c_1^2) / 2 = 0.449 \text{ kJ/kg}$   $z_1 = 0 \text{ m}$   $z_2 = 30 \text{ m}$   $g(z_2 - z_1) = 0.3 \text{ kJ/kg}$ 

1bar (0.1MPa) 下, 20 °C水的  $h_1 = 84 \text{ kJ/kg}$ 100 °C水蒸气的  $h_2 = 2676 \text{ kJ/kg}$ 

$$q = \Delta h + w_s$$

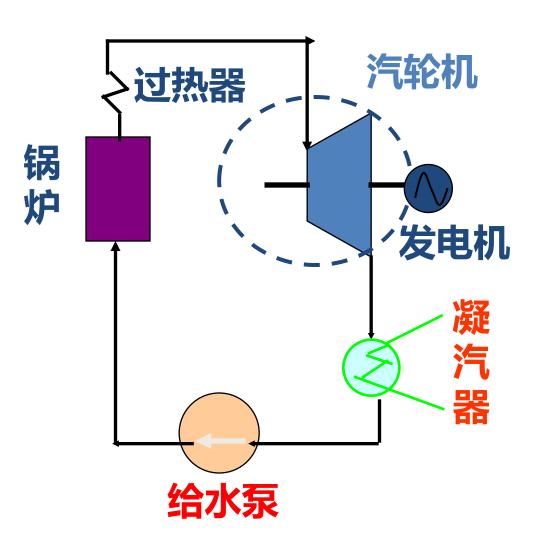
例1: 透平(Turbine)机械

大力发电 蒸汽轮机 核电 Steam turbine

飞机发动机 轮船发动机 移动电站

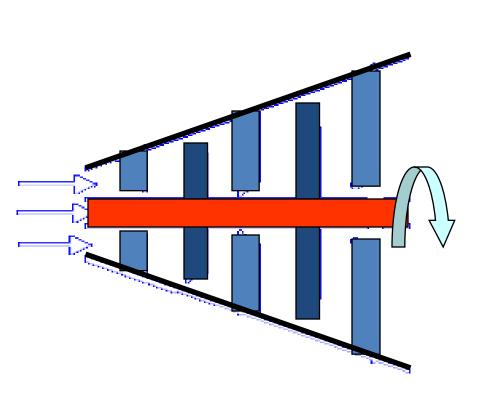
燃气机

# 火力发电装置Steam Power





# 透平(Turbine)机械



输出的轴功是靠焓降转变的

$$q = \Delta h + w_{\rm s}$$

#### 保温层

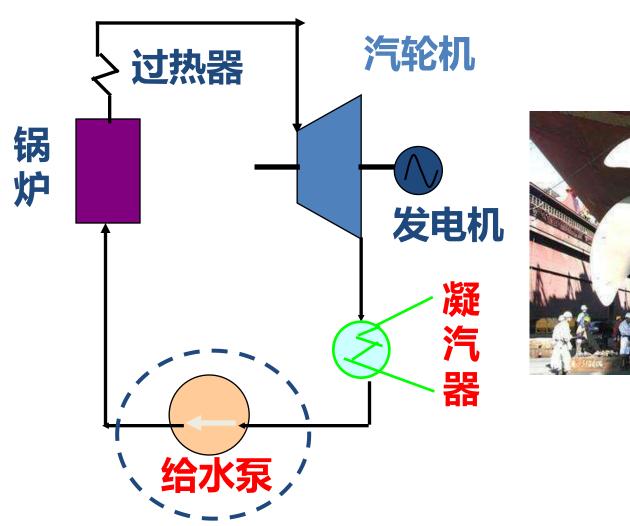
$$q \approx 0$$

$$w_{s} = -\Delta h$$
$$= h_{1} - h_{2} > 0$$

# 例2: 压缩机械 Compressor

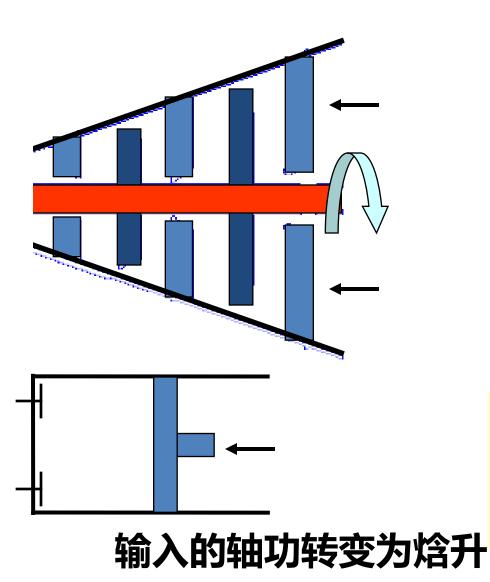
火力发电 核电 飞机发动机 轮船发动机 移动电站 制冷 压缩机

# 火力发电装置Steam power





## 压缩机械



$$q = \Delta h + w_{\rm s}$$

#### 保温层

$$q \approx 0$$

$$w_{s} = -\Delta h$$

$$= h_{1} - h_{2} < 0$$

# 例3: 换热设备Heat Exchangers

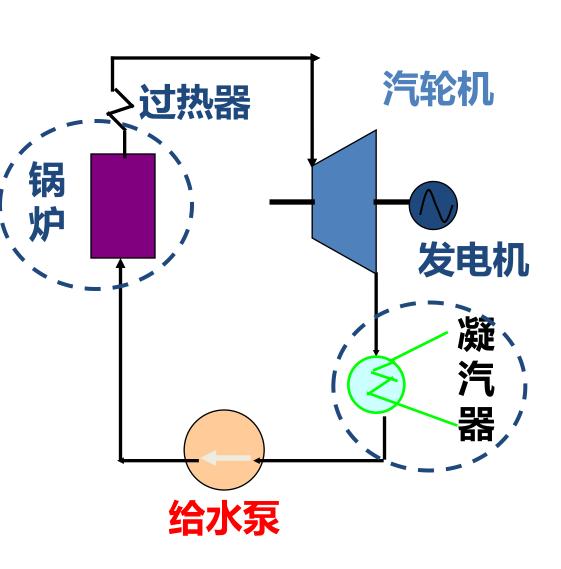
火力发电: 锅炉、凝汽器

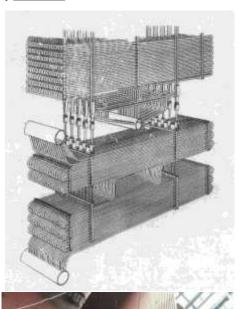
核电: 热交换器、凝汽器

制冷蒸发器、冷凝器

空调

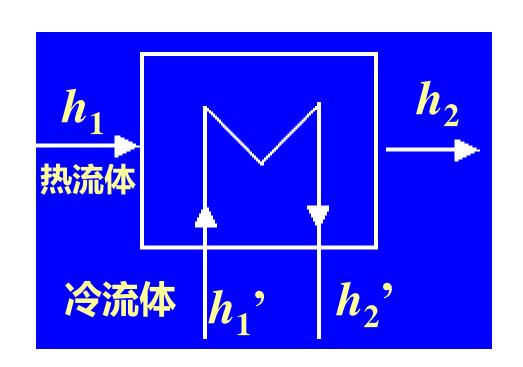
# 火力发电装置







# 换热设备



$$q = \Delta h + w_{\rm s}$$

#### 没有作功部件

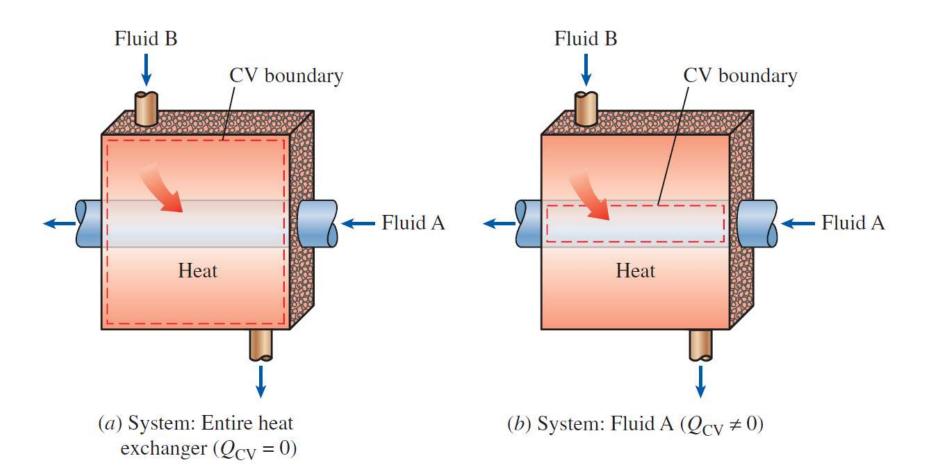
$$W_{\rm s} = 0$$

$$q = \Delta h = h_2 - h_1$$

# 焓变

热流体放热量:  $q = \Delta h = h_2 - h_1 < 0$ 

冷流体吸热量:  $q' = \Delta h = h'_2 - h'_1 > 0$ 

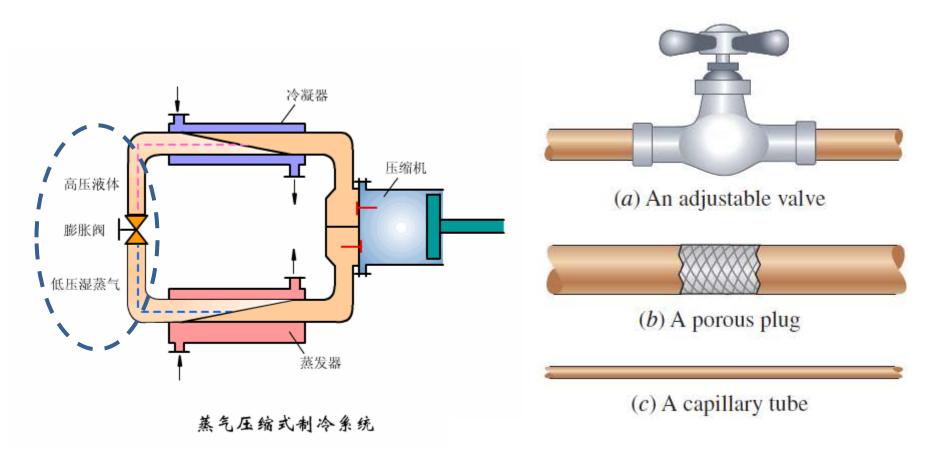


# 例4: 绝热节流Throttling Valves

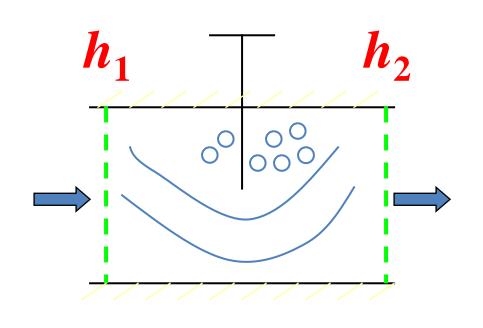
#### 管道阀门



# 制冷空调装置



### 绝热节流



$$q = \Delta h + w_{\rm s}$$

#### 没有作功部件

$$W_{\rm s} = 0$$

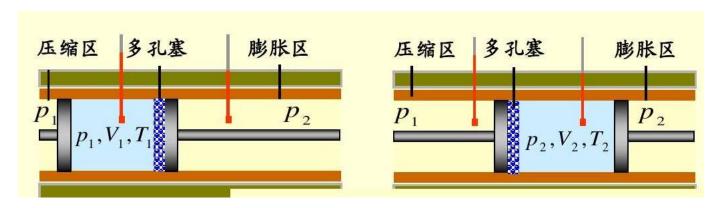
绝执 q=0

$$\Delta h=0$$
  $h_1=h_2$ 

绝热节流过程,前后h不变,但h不是处处相等

# 绝热节流

### 焦尔-汤姆逊 (Joule-Thomson) 实验



$$W_{\pm} = p_1 V_1; \quad W_{\pm} = p_2 V_2$$

$$Q=0$$

$$\Delta U = U_2 - U_1$$

$$W=W_{\pm}-W_{\pm}=p_{2}V_{2}-p_{1}V_{1}$$

$$\Delta U + W = 0$$

# $U_2 - U_1 + p_2 V_2 - p_1 V_1 = 0$ $H_2 = H_1$

#### 绝热节流过程,前后h不变

#### 如果p1=p2?

# 5、喷管和扩压管 Nozzles and Diffusers

火力发电 核电

蒸汽轮机静叶

飞机发动机 轮船发动机 移动电站

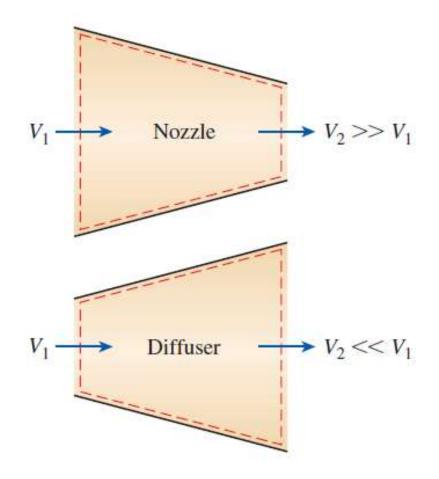
压气机静叶

火箭发动机 航空发动机

喷管



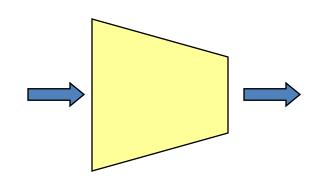
# 喷管与扩压管



喷管的截面积减小 (亚声速流动) /增大 (超声速) 扩压管相反

#### 喷管目的: 压力降低, 速度提高

扩压管目的: 速度降低,压力升高 动能参与转换,不能忽略



$$q = \Delta h + \Delta c^2 / 2 + g \Delta z + w_{\rm s}$$

$$w_{s}=0$$
  $q=0$   $g\Delta z=0$ 

$$\Delta c^2 / 2 = -\Delta h$$

#### 动能与焓变相互转换

# 第二章小结

#### 基本概念:

- 热力学第一定律的表述
- 热力学能含义
- 闭口系能量方程
- 开口系能量方程
- 稳定流动能量方程



# 第二章讨论课

# 第二章 讨论课 (思考题)

- 工质膨胀是否一定对外作功?
  - 做功定义: 对象和部件 自由膨胀过程
- \*定容过程是否一定不作功?

开口系,技术功  $w_t = -\int v dp$ 

$$w_{t} = -\int v \, \mathrm{d} \, p$$

水轮机 电磁

定温过程是否一定不传热? 相变过程(冰融化,水汽化) 等温膨胀做功

# 第二章 讨论课 (思考题)

气体体积减小时一定消耗外功



气体被冷却,PV=mRgT

气体被压缩时一定消耗外功

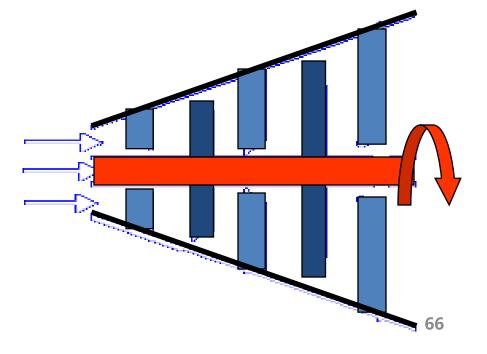
# 第二章讨论课 (思考题)

对工质加热,其温度反而降低, 这种情况不可能

这种情况不可能 
$$Q = \Delta U + W$$

气体边膨胀边放 热是可能的

$$Q = \Delta H + W_t$$



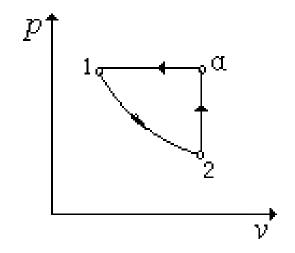
# $\int \Delta U = 0$ 二章讨论课(计算 $\int \Delta H$

$$W_{12} < W_{1a2}$$

$$W_{12} < W_{1a2}$$
  $\Delta U_{12} = \Delta U_{1a2}$ 

$$Q_{12} = \Delta U_{12} + W_{12}$$

$$Q_{12} = \Delta U_{12} + W_{12}$$
  $Q_{1a2} = \Delta U_{1a2} + W_{1a2}$ 



$$Q_{12} < Q_{1a2}$$

$$W_{t12} < W_{t1a2}$$

$$W_{t12} < W_{t1a2}$$
  $\Delta H_{12} = \Delta H_{1a2}$ 

$$Q_{12} = \Delta H_{12} + W_{t12}$$
  $Q_{1a2} = \Delta H_{1a2} + W_{t1a2}$ 

$$Q_{1a2} = \Delta H_{1a2} + W_{t1a2}$$

#### 循环

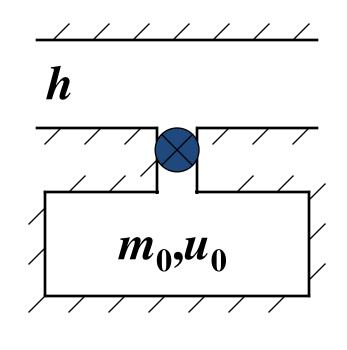
$$\oint W = \oint W_t$$

$$= \oint Q$$

# 第二章讨论课(计算题)

例2:

储气罐原有气体 $m_0,u_0$ 输气管状态不变,h经τ时间充气,关阀储气罐中气体m求:储气罐中气体内能 $u^*$ 

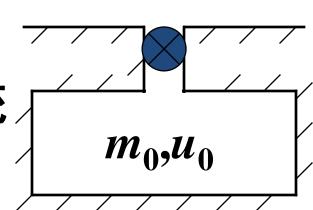


忽略动、位能变化,管路、储气罐、阀门均绝热

典型问题: 充气问题与取系统

# 四种可取系统

- 1) 取储气罐为系统 开口系
- 2) 取最终罐中气体为系统 闭口系



- 3) 取将进入储气罐的气体为系统闭口系
- 4) 取储气罐原有气体为系统 闭口系

# 1)取储气罐为系统(开口系)

$$\delta Q = dU_{cv} + \delta W_{net}$$

$$+ (h + c^2/2 + gz)_{out} \delta m_{out}$$

$$- (h + e^2/2 + gz)_{in} \delta m_{in}$$

#### 忽略动位能变化

绝热

无作功部件 无离开气体

$$dU_{cv} - h\delta m_{in} = 0$$

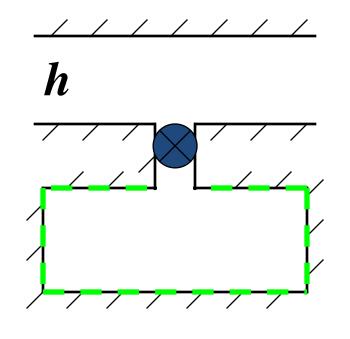
$$dU_{cv} = h\delta m_{in}$$

# 1)取储气罐为系统(开口系)

$$dU_{cv} = h\delta m_{in}$$

### 经τ时间充气, 积分概念

$$\int_{m_0 u_0}^{m u'} dU_{cv} = \int_{m_0}^{m} h \delta m_{in}$$

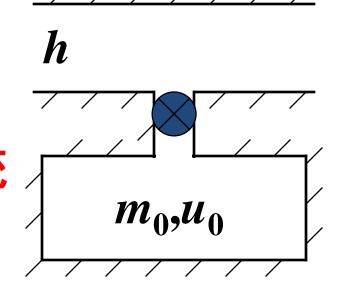


h是常数  $mu'-m_0u_0=h(m-m_0)$ 

$$u' = \frac{h(m - m_0) + m_0 u_0}{m}$$

# 四种可取系统 2)

- 1) 取储气罐为系统 开口系
- 2) 取最终罐中气体为系统 闭口系



- 3) 取将进入储气罐的气体为系统 闭口系
- 4) 取储气罐原有气体为系统 闭口系

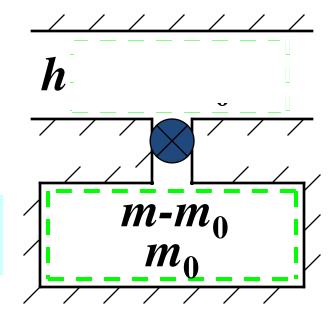
### 2) 取最终罐中气体为系统(闭口系)

$$Q = \Delta U + W$$
 绝热
$$W = -(m - m_0) pv$$

$$\Delta U = mu' - \left[ m_0 u_0 + (m - m_0) u \right]$$

$$m - m_0$$

$$m_0$$

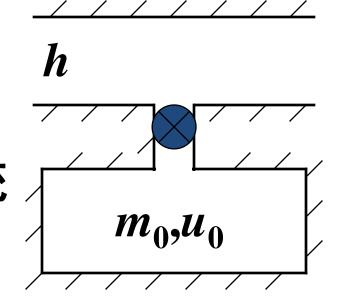


$$mu' - [m_0u_0 + (m - m_0)u] - (m - m_0)pv = 0$$
  
 $mu' - m_0u_0 - (m - m_0)h = 0$ 

$$u' = \frac{h(m - m_0) + m_0 u_0}{m}$$

## 四种可取系统 3)

- 1) 取储气罐为系统 开口系
- 2) 取最终罐中气体为系统 闭口系



- 3) 取将进入储气罐的气体为系统闭口系
- 4)取储气罐原有气体为系统 闭口系

### 3) 取将进入储气罐的气体为系统(闭口系)

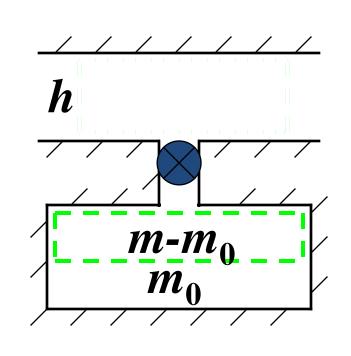
$$Q = \Delta U + W$$

 $m_0$ 与 $m-m_0$ 有温差传热 $Q_1$ 

$$\Delta U = (m - m_0)u' - (m - m_0)u$$

 $m-m_0$ 对 $m_0$ 作功 $W_1$ 

$$W = -(m - m_0) p v + W_1$$

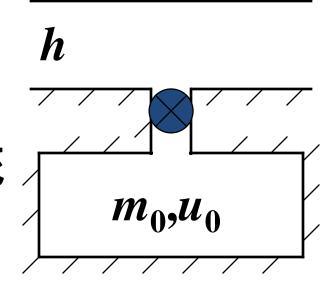


$$Q_1 = (m - m_0)u' - (m - m_0)u - (m - m_0)pv + W_1$$

$$Q_1 = (m - m_0)u' - (m - m_0)h + W_1 > 2$$

## 四种可取系统 4)

- 1) 取储气罐为系统 开口系
- 2) 取最终罐中气体为系统 闭口系



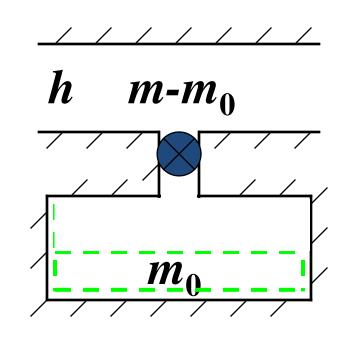
- 3) 取将进入储气罐的气体为系统 闭口系
- 4) 取储气罐原有气体为系统 闭口系

### 4) 取储气罐原有气体为系统(闭口系)

$$Q = \Delta U + W$$
 $m_0 = m_0 = m_0$ 有温差传热 $Q_1$ 

$$\Delta U = m_0 u' - m_0 u_0$$

 $m_0$ 对 $m-m_0$ 作功 $W_1$ 



$$Q_1' \neq m_0 u' - m_0 u_0 + W_1$$

$$Q_1 = -Q_1$$

$$W_1 = -W_1$$

$$Q_1 = (m - m_0)u' - (m - m_0)h + W_1$$

### 4) 取储气罐原有气体为系统(闭口系)

$$Q_{1}' = m_{0}u' - m_{0}u_{0} + W_{1}'$$

$$Q_{1} = (m - m_{0})u' - (m - m_{0})h + W_{1}$$

$$Q_{1} = -Q_{1}'$$

$$W_{1} = -W_{1}'$$

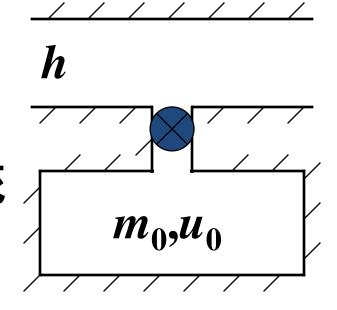
$$Q_{1} - W_{1} = -(Q_{1}' - W_{1}')$$

$$(m - m_{0})u' - (m - m_{0})h = -(m_{0}u' - m_{0}u_{0})$$

$$mu' = m_0 u_0 + (m - m_0)h$$
  $u' = \frac{h(m - m_0) + m_0 u_0}{m}$ 

## 四种可取系统

- 取储气罐为系统 开口系
- 2 取最终罐中气体为系统 闭口系



- 3) 取将进入储气罐的气体为系统闭口系
- 4)取储气罐原有气体为系统 闭口系

### 利用热一律的文字表达式

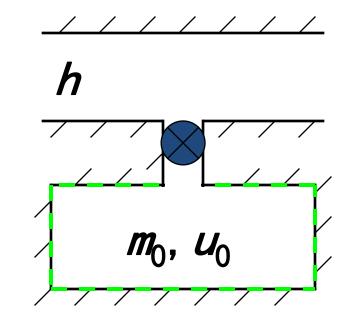
#### 取储气罐为系统(开口系)

进 一 出 = 内能变化

进:  $(m-m_0)h$ 

出: =0

内能变化:  $(mu'-m_0u_0)$ 

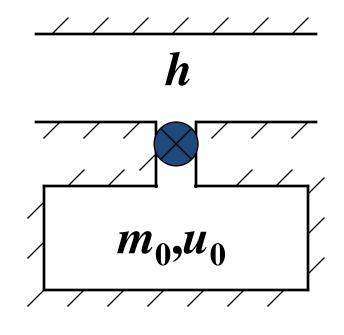


$$u' = \frac{h(m - m_0) + m_0 u_0}{m}$$

### 结果说明

1) 取系统不同, 考虑的角度不同

### 开口系反映为质量携带焓 闭口系反映作功



2) 若 $m_0 = 0$ , u' = h

$$u' = \frac{h(m - m_0) + m_0 u_0}{m}$$

## 第二章讨论课(计算题)

例3: 取系统问题之二

已知: 
$$p_1$$
=35bar,  $t_1$  =16°C

$$u = c_v T \quad h = c_p T$$

$$c_v = 718J / kg.K$$

$$R_g = 287J / kg.K$$

要求: 输出4kW,持续30s (kW=kJ/s)

允许:  $p_1 \downarrow p_2=3.5$ bar

求:需要的容积V



# 解1:取储气罐为系统(开口)

$$\delta Q = dU_{cv} + \delta W_{net}$$

$$+ (h + c^{2}/2 + gz)_{out} \delta m_{out}$$

$$- (h + c^{2}/2 + gz)_{in} \delta m_{in}$$

$$dU_{cv} + h\delta m_{out} = 0$$

$$U_{2} - U_{1} = -\int h\delta m_{out}$$

$$U_{1} - U_{2} = \int h\delta m_{out}$$

$$h \approx 0$$

# 解1:取储气罐为系统(开口)

用总的能量守恒积分式

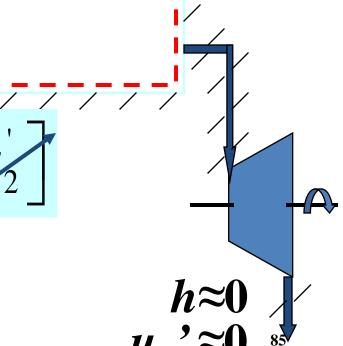
# 解2: 取气体为系统(闭口)

$$Q = \Delta U + W$$

$$W = U_1 - U_2$$

$$W = m_1 u_1 - \left[ m_2 u_2 + (m_1 - m_2) u_2 \right]$$

$$W = m_1 u_1 - m_2 u_2$$



### 解3: 取储气罐和汽机为系统(开口)

进一出=内能变化

进: =0

出: W

内能变化:  $m_2u_2 - m_1u_1$ 

$$0 - W = m_2 u_2 - m_1 u_1$$

$$W = m_1 u_1 - m_2 u_2$$

