

### 例題 B-3

理想気体（気体定数  $R$ ，比熱比  $\kappa = \text{一定}$ ）を作業流体として，絶対温度  $T_1, T_2$  ( $T_1 > T_2$ ) の熱源の間で，温度  $T_1$  での等温膨張過程，等積放熱過程，温度  $T_2$  での等温圧縮過程，等積吸熱過程からなるサイクルを行う熱機関の熱効率を，次の二つの場合について計算せよ。

- (1) 等積吸熱過程において，等積放熱過程で放出される熱エネルギーを吸収する。
- (2) 等積吸熱過程においては温度  $T_1$  の熱源から熱エネルギーを吸収し，等積放熱過程においては温度  $T_2$  の熱源に熱を放熱する。

また，1 サイクル当たり，作業流体の単位質量から得られる仕事を  $w$  とするとき，このサイクルの最高圧力と最低圧力の比を求めよ。

#### [解答]

(1) 本問は，スターリング・サイクル (Stirling) に関する問題である。各過程は，図1の  $p$ - $v$  線図に示されるとおりである：

- 過程 1  $\rightarrow$  2 (排熱  $q'$ ，等温圧縮)：  $T = T_2$
- 過程 2  $\rightarrow$  3 (吸熱  $q_0$ ，定積変化)：  $v = v_1 = \text{一定}$
- 過程 3  $\rightarrow$  4 (吸熱  $q$ ，等温膨張)：  $T = T_1$
- 過程 4  $\rightarrow$  1 (排熱  $q_0$ ，定積変化)：  $v = v_2 = \text{一定}$

このサイクルは，過程 4  $\rightarrow$  1 で排出した熱量  $q_0$  を過程 2  $\rightarrow$  3 の吸収する熱量  $q_0$  に利用するという特徴をもっている<sup>1</sup>。なお，過程 2  $\rightarrow$  3 と過程 4  $\rightarrow$  1 はともに定積変化であるので，比熱の定義 ( $c = dq/dT$ ) より，

$$\text{過程 } 2 \rightarrow 3: q_0 = c_v(T_1 - T_2) \quad (1)$$

$$\text{過程 } 4 \rightarrow 1: q_0 = c_v(T_1 - T_2) \quad (2)$$

である。

(1) さて，熱効率  $\eta$  は

$$\eta = \frac{q - q'}{q} = 1 - \frac{q'}{q} \quad (3)$$

であるので，吸熱量  $q$  (過程 3  $\rightarrow$  4) と排熱量  $q'$  (過程 1  $\rightarrow$  2) を求める必要がある。これらの過程では，ともに等温変化 ( $dT = 0$ ) であるので，熱力学の第一法則より  $dq = p dv$  である (なぜならば， $du(T) = 0$ )。したがって，圧力  $p$  に状態方程式を用いて，

$$\text{過程 } 3 \rightarrow 4: q = \int_3^4 p dv = \int_3^4 \frac{RT_1}{v} dv = RT_1 \ln \frac{v_2}{v_1} \quad (4)$$

$$\text{過程 } 1 \rightarrow 2: q' = \int_1^2 p dv = \int_1^2 \frac{RT_2}{v} dv = RT_2 \ln \frac{v_2}{v_1} \quad (5)$$

<sup>1</sup>過程 4  $\rightarrow$  1 で排出した熱量と過程 2  $\rightarrow$  3 の吸収する熱量が等しいことから，この 2 つの  $q_0$  がたがいにキャンセルし合い，結局，この熱量  $q_0$  によって温度  $T_1$  から  $T_2$  へ (および，温度  $T_2$  から  $T_1$  へ) 変化させていることになる。

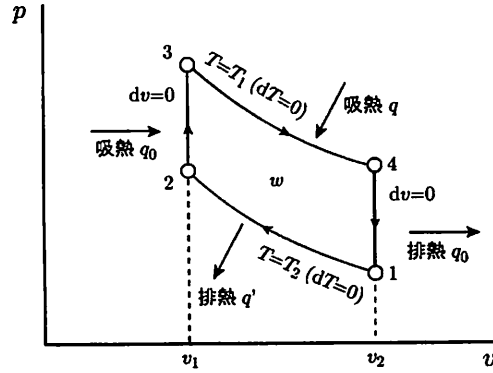


図 1: スターリング・サイクルの  $p$ - $v$  線図

式 (3) に式 (4) と式 (5) を代入して、熱効率  $\eta$  は

$$\eta = 1 - \frac{q'}{q} = 1 - \frac{T_2}{T_1} \quad (6)$$

となり、カルノー・サイクルと同じになることが分かる。

(2) もし、過程  $2 \rightarrow 3$  の吸熱量  $q_0$  を過程  $4 \rightarrow 1$  の放熱量  $q_0$  から取らないとすると、このサイクルのトータルの吸熱量は  $q + q_0$  であるので、式 (1) と式 (4) より、

$$q + q_0 = RT_1 \ln \frac{v_2}{v_1} + \underbrace{c_v}_{=\frac{R}{\kappa-1}} (T_1 - T_2) \quad (7)$$

したがって、そのときの熱効率  $\eta$  は

$$\begin{aligned} \eta = \frac{q - q'}{q + q_0} &= \frac{R(T_1 - T_2) \ln \frac{v_2}{v_1}}{RT_1 \ln \frac{v_2}{v_1} + \underbrace{\frac{R}{\kappa-1} (T_1 - T_2)}_{\text{過程 } 2 \rightarrow 3 \text{ の } q_0 \text{ による加熱分}}} \\ &= \underbrace{\left(1 - \frac{T_2}{T_1}\right)}_{=\text{式 (6)}} \left[ \frac{1}{1 + \frac{(T_1 - T_2)/T_1}{(\kappa - 1) \ln (v_2/v_1)}} \right] \end{aligned} \quad (8)$$

したがって、(2) の熱効率は (1) のそれよりも悪いことが分かる。

覚えておこう (スターリング・サイクル)

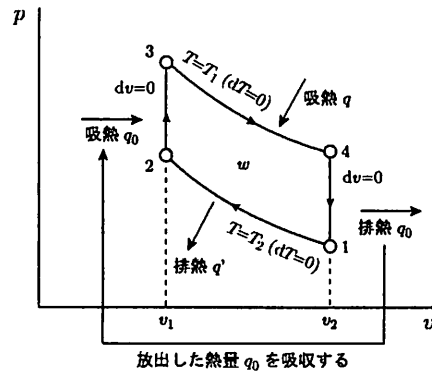


図 2: スターリング・サイクルの  $p-v$  線図

### 例題 B-4

ガスタービンで用いられるブレイトン (Brayton)・サイクルにおいて、圧縮機入口の温度と燃焼器出口の温度が定まっているとき、ガスタービンの排気の温度を求めよ。ただし、ガスタービンは出力が最大になるように設計されているものとする。

### [解答]

本問は、ガスタービン (図3 参照) で用いられるブレイトン・サイクルに関する問題である。各過程は、図4の  $p-v$  線図に示されるとおりである：

- 過程 1 → 2 (断熱圧縮)：  $pv^\kappa = \text{一定}$ ,  $s = \text{一定}$
- 過程 2 → 3 (吸熱  $q$ , 定圧変化)：  $p = p_2 = \text{一定}$
- 過程 3 → 4 (断熱膨張)：  $pv^\kappa = \text{一定}$ ,  $s = \text{一定}$
- 過程 4 → 1 (排熱  $q'$ , 定圧変化)：  $p = p_1 = \text{一定}$

ただし、状態 1 が大気の状態である。

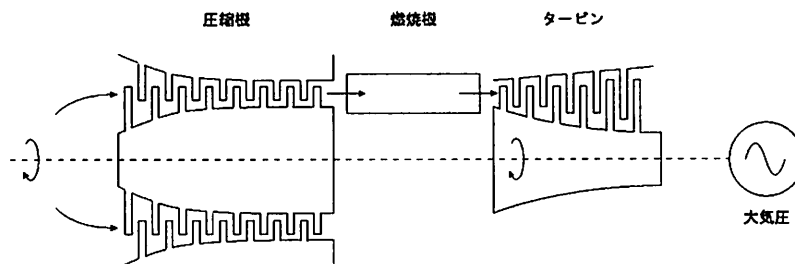


図 3: ガスタービン

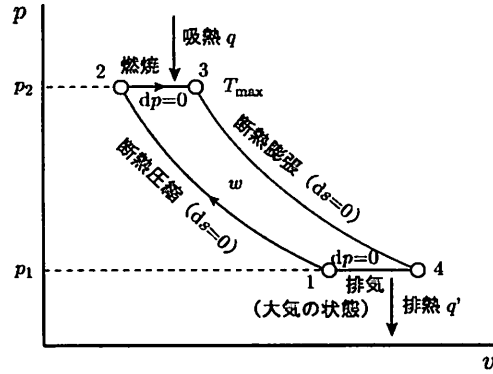


図 4: ブレイトン・サイクルの  $p$ - $v$  線図

熱サイクルの熱効率  $\eta$  は

$$\eta = \frac{w}{q} = \frac{q - q'}{q} = 1 - \frac{q'}{q} \quad (9)$$

この熱効率を調べるためには、吸熱量  $q$  と排熱量  $q'$  を調べる必要がある。過程  $2 \rightarrow 3$  と過程  $4 \rightarrow 1$  は定圧変化であるので、比熱の定義 ( $c = dq/dT$ ) より、

$$\text{過程 } 2 \rightarrow 3: \quad q = c_p(T_3 - T_2) \quad (10)$$

$$\text{過程 } 4 \rightarrow 1: \quad q' = c_p(T_4 - T_1) \quad (11)$$

また、過程  $1 \rightarrow 2$  と過程  $3 \rightarrow 4$  は断熱変化であるので、 $pv^\kappa = \text{一定}$  が成り立ち、この関係式を状態方程式を利用して、温度と圧力に変えると、

$$\left. \begin{array}{l} pv^\kappa = \text{一定} \\ \frac{pv}{T} = \text{一定} \end{array} \right\} \Rightarrow p \times \left( \frac{T}{p} \right)^\kappa = p^{1-\kappa} T^\kappa = \text{一定} \Rightarrow T \propto p^{1-\frac{1}{\kappa}} \quad (12)$$

この関係を利用すると、過程  $1 \rightarrow 2$  と過程  $3 \rightarrow 4$  では、

$$\text{過程 } 1 \rightarrow 2: \quad p_1^{1-\kappa} T_1^\kappa = p_2^{1-\kappa} T_2^\kappa \Leftrightarrow T_2 = \left( \frac{p_2}{p_1} \right)^{\frac{\kappa-1}{\kappa}} T_1 = T_1 \zeta^{1-\frac{1}{\kappa}} \quad (13)$$

$$\text{過程 } 3 \rightarrow 4: \quad p_2^{1-\kappa} T_3^\kappa = p_1^{1-\kappa} T_4^\kappa \Leftrightarrow T_4 = \left( \frac{p_2}{p_1} \right)^{\frac{1-\kappa}{\kappa}} T_3 = T_3 \zeta^{\overbrace{\frac{1}{\kappa}-1}^{<0}} \quad (14)$$

ここで、 $\zeta$  は圧力比を表し、

$$\zeta = \frac{p_2}{p_1} \quad (15)$$

したがって、式(13)の $T_2$ を式(10)に、式(14)の $T_4$ を式(11)に代入すると、式(9)の熱効率 $\eta$ は

$$\begin{aligned}\eta &= 1 - \frac{q'}{q} = 1 - \frac{T_3\zeta^{1-\frac{1}{\kappa}} - T_1}{T_3 - T_1\zeta^{1-\frac{1}{\kappa}}} = 1 - \frac{T_3\zeta^{1-\frac{1}{\kappa}} - T_1}{\zeta^{1-\frac{1}{\kappa}} [T_3\zeta^{-(1-\frac{1}{\kappa})} - T_1]} \\ &= 1 - \zeta^{-\overbrace{\left(1 - \frac{1}{\kappa}\right)}^{>0}} = 1 - \left(\frac{p_1}{p_2}\right)^{1-\frac{1}{\kappa}}\end{aligned}\quad (16)$$

$$\xrightarrow[\text{極限では}]{1 - \frac{T_1}{T_3}} \quad (17)$$

式(16)で求めたブレイトン・サイクルの熱効率 $\eta$ は、式(12)の関係を利用すると、極限では式(17)となることが分かる。このとき、熱効率 $\eta$ は良いが、仕事 $w$ はほとんど無い。

それではブレイトン・サイクルの仕事について調べてみよう。仕事は $w = q - q'$ であるので、式(10)-(11)と式(13)-(14)より、

$$\begin{aligned}w &= q - q' = c_p(T_3 - T_2 - T_4 + T_1) = c_p \left[ T_3 + T_1 - T_1\zeta^{1-\frac{1}{\kappa}} - T_3\zeta^{-(1-\frac{1}{\kappa})} \right] \\ &= c_p \left[ T_3 + T_1 - \underbrace{\left\{ T_1\zeta^{1-\frac{1}{\kappa}} + T_3\zeta^{-(1-\frac{1}{\kappa})} \right\}}_{\text{この項を最小にすると仕事 } w \text{ は最大となる}} \right]\end{aligned}\quad (18)$$

それでは、式(18)の中括弧の中身について考えよう。

$$(\text{式(18)の中括弧}) = T_1\zeta^{1-\frac{1}{\kappa}} + T_3\zeta^{-(1-\frac{1}{\kappa})} \quad (19)$$

いま、式(19)の右辺第一項と第二項の積が

$$T_1\zeta^{1-\frac{1}{\kappa}} \times T_3\zeta^{-(1-\frac{1}{\kappa})} = T_1T_3 \quad (20)$$

であることに注意すると、相加・相乗平均の関係から、

$$T_1\zeta^{1-\frac{1}{\kappa}} + T_3\zeta^{-(1-\frac{1}{\kappa})} \leq 2\sqrt{T_1T_3} \quad (21)$$

であり、

$$T_1\zeta^{1-\frac{1}{\kappa}} = T_3\zeta^{-(1-\frac{1}{\kappa})} \quad \Leftrightarrow \quad \zeta^{1-\frac{1}{\kappa}} = \sqrt{\frac{T_3}{T_1}} \quad (22)$$

のとき、式(21)の左辺（つまり、式(19)）は最小となる。したがって、式(18)の最大値は

$$w_{\max} = c_p \left( \sqrt{T_3} - \sqrt{T_1} \right)^2 \quad (23)$$

式(14)より、圧力比 $\zeta$ は

$$\zeta = \left( \frac{T_4}{T_3} \right)^{\frac{\kappa}{1-\kappa}} \quad (24)$$

であるので、式 (22) と式 (24) より、ガスタービンの排気の温度  $T_4$  は

$$T_4 = \sqrt{T_1 T_3} \quad (25)$$

となる。

なお、例題 B-1 のオットー・サイクルは閉じた系（流れなし）であるため、仕事  $w$  は

$$w = \int p \, dv \quad (26)$$

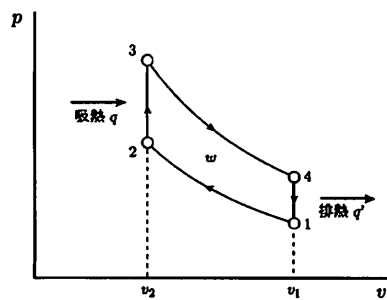
であるが、図 3 のようにブレイトン・サイクルは途中で流れがあるので、流入エネルギーと流出エネルギーの保存則より（図 5 参照）,

$$\begin{aligned} u + pv + dq - dw &= u + du + pv + d(pv) \\ \Leftrightarrow dw &= \underbrace{dq - du}_{=p \, dv} - d(pv) = -v \, dp \end{aligned} \quad (27)$$

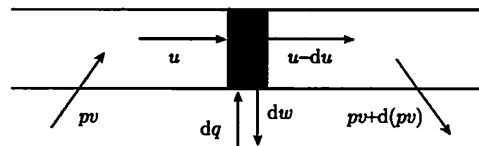
つまり、工業仕事

$$w = - \int v \, dp \quad (28)$$

を用いる。



オットー・サイクル  
(閉じている)



ブレイトン・サイクル  
(流れている)

図 5: オットーサイクルとブレイトン・サイクルの仕事

覚えておこう (ブレイトン・サイクル (複合発電))

$$\text{圧力比: } \zeta = \frac{p_2}{p_1} \quad (29)$$

$$\text{工業仕事: } w = - \int v dp \quad (30)$$

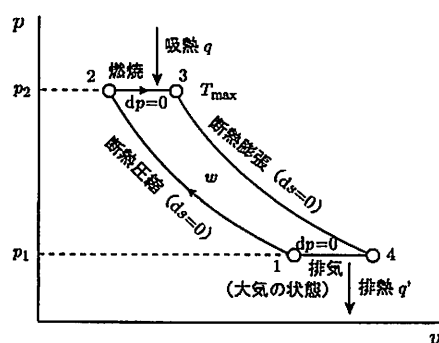


図 6: ブレイトン・サイクル (複合発電) の  $p$ - $v$  線図