

解答例

| | |
|-------|---------------------------|
| 専攻名 | フロンティア工学専攻(一般選抜) |
| 試験科目名 | 専門科目 (a)機械工学系 ①材料力学(1/24) |

I

問1

$$\sigma^{AB} = \frac{P}{2\sqrt{2}A}, \quad \sigma^{BC} = -\frac{P}{\sqrt{2}A}$$

問2

$$|\lambda^{AB}| = \frac{\sqrt{2}Pl}{4AE}, \quad |\lambda^{BC}| = \frac{\sqrt{2}Pl}{2AE}$$

問3

$$\frac{Pl}{4AE} \quad (\text{上向き})$$

問4

$$\frac{3Pl}{4AE} \quad (\text{右向き})$$

問5

$$\frac{Pl}{7AE} \quad (\text{上向き})$$

問6

$$\frac{5Pl}{7AE} \quad (\text{右向き})$$

解答例

| | |
|-------|---------------------------|
| 専攻名 | フロンティア工学専攻(一般選抜) |
| 試験科目名 | 専門科目 (a)機械工学系 ①材料力学(2/24) |

II

$$【1】 \quad \frac{bh_1^3}{12}$$

$$【2】 \quad \frac{bh_1^2}{6}$$

$$【3】 \quad \frac{b(h-h_1)}{h}$$

$$【4】 \quad \frac{2}{3}h$$

$$【5】 \quad \frac{b}{3}$$

$$【6】 \quad \frac{2}{81}bh^2$$

$$【7】 \quad \frac{q_0 l}{6}$$

$$【8】 \quad \frac{q_0 l}{3}$$

$$【9】 \quad \frac{l}{\sqrt{3}}$$

$$【10】 \quad \frac{\sqrt{3}}{27}q_0 l^2$$

$$【11】 \quad \frac{3\sqrt{3}}{2} \frac{q_0 l^2}{bh^2}$$

$$【12】 \quad \frac{q_0}{360EI_1} (3x^5 - 10l^2x^3 + 7l^4x)$$

$$【13】 \quad \frac{\sqrt{3}}{270} \frac{q_0 l^4}{EI_2}$$

解答例

| | |
|-------|---------------------------|
| 専攻名 | フロンティア工学専攻(一般選抜) |
| 試験科目名 | 専門科目 (a)機械工学系 ②振動工学(3/24) |

I

問1 バネの自然長からの伸びを y_0 とすると, $mgr_1 - ky_0r_2 = 0$ というつり合い式から

$$y_0 = \frac{mgr_1}{kr_2}$$

と求められる.

問2 y_0 からのバネの変位を y_1 とすると, $\frac{x}{r_1} = \frac{y_1}{r_2}$ の関係からバネの伸びは下記のように求められる

$$y = y_0 + y_1 = \frac{mgr_1}{kr_2} + \frac{r_2}{r_1}x$$

問3 慣性モーメントを I とおくと, $I = \frac{M_1r_1^2 + M_2r_2^2}{2}$ となる.

問4 右図のように, 質量 m につながれたひもの張力を T_1 , バネにつながれたひもの張力を T_2 , 滑車の回転角度を θ , とすると

質量 m の運動方程式 : $m\ddot{x} = mg - T_1$

滑車の運動方程式 : $I\ddot{\theta} = r_1T_1 - r_2T_2 + A \sin \omega t$

バネのつり合い方程式 : $T_2 = ky = \frac{mgr_1}{r_2} + \frac{kr_2}{r_1}x$

x と θ の関係 : $x = r_1\theta$

が得られる. 以上より, 系の運動方程式は下記のように求められる.

$$\left(\frac{M_1r_1^2 + M_2r_2^2}{2} + mr_1^2 \right) \ddot{x} + kr_2^2x = Ar_1 \sin \omega t$$

問5 運動方程式は $\left(\frac{M_1r_1^2 + M_2r_2^2}{2} + mr_1^2 \right) \ddot{x} + kr_2^2x = 0$

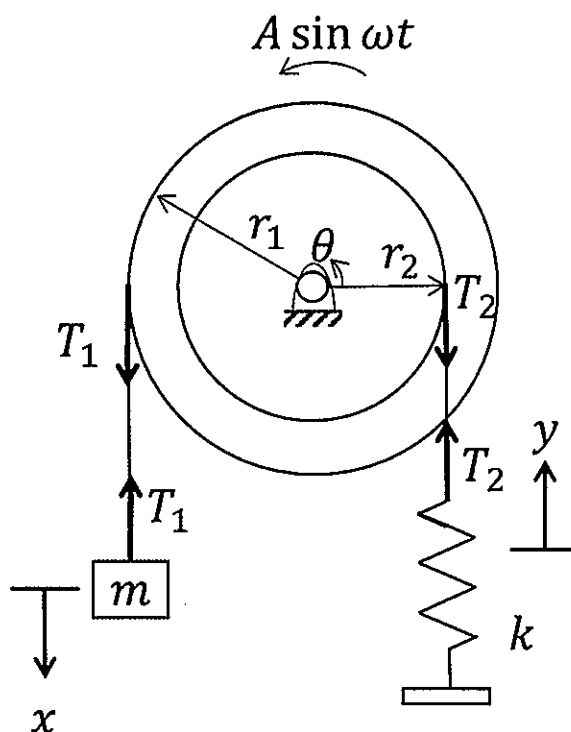
と表されるため, 固有角振動数は $\omega_n =$

$$\sqrt{\frac{2kr_2^2}{M_1r_1^2 + M_2r_2^2 + 2mr_1^2}}$$

となる.

問6 問4で得られた運動方程式から, 定常振動解は下記のように求められる.

$$x = \frac{\frac{Ar_1}{kr_2^2} \sin \omega t}{1 - \left(\frac{\omega}{\omega_n}\right)^2} = \frac{2Ar_1}{2kr_2^2 - (M_1r_1^2 + M_2r_2^2 + 2mr_1^2)\omega^2} \sin \omega t$$



解答例

| | |
|-------|---------------------------|
| 専攻名 | フロンティア工学専攻(一般選抜) |
| 試験科目名 | 専門科目 (a)機械工学系 ②振動工学(4/24) |

II

問1 左の重りのつり合い状態からの変位を x とすると、運動方程式は $m\ddot{x} = -\frac{k}{2}x$ となる。よって、固有

振動数は $\omega_n = \sqrt{\frac{k}{2m}}$ と求められる。

問2 つり合い状態からの、左の重りの下向きの変位を x_2 とし、右の重りの上向きの変位を x_1 とする。運

動方程式は $\begin{cases} m\ddot{x}_2 = -k(x_2 - x_1) \\ m\ddot{x}_1 = -k(x_1 - x_2) \end{cases}$ と表せる。これを解いて、固有振動数は $\omega_n = \sqrt{\frac{2k}{m}}$ と求められる。

問3 上問と同様に変位を表すと、運動方程式は $\begin{cases} m\ddot{x}_2 = -k(x_2 - x_1) \\ m\ddot{x}_1 = -kx_1 - k(x_1 - x_2) \end{cases}$ となる。これを解いて、固有振

動数は $\sqrt{\frac{3 \pm \sqrt{5}}{2} \frac{k}{m}}$ と求められる。

問4 上問と同様に変位を表すと、運動方程式は $\begin{cases} m\ddot{x}_2 = -k(x_2 - x_1) \\ m\ddot{x}_1 = -k(x_1 - a \cos \omega t) - k(x_1 - x_2) \end{cases}$ となる。これを解

いて、棒が水平のまま動かない(反共振が生じる)角振動数 $\omega = \sqrt{\frac{k}{m}}$ が求まる。

解答例

| | |
|-------|--------------------------|
| 専攻名 | フロンティア工学専攻(一般選抜) |
| 試験科目名 | 専門科目 (a)機械科学系 ③流れ学(5/24) |

I

問1 水の密度 ρ , 重力加速度 g なので, 圧力 $p(z)$ は $p(z) = \rho g z$

答え $p(z) = \rho g z$

問2 深さ z における微小面積 $dA = W dz$ にはたらく全圧力 dF は $dF = \rho g z dA = \rho g z W dz$

答え $dF = \rho g z W dz$

問3 水門にはたらく全圧力 F は dF を 0 から H まで積分することで得られるので,

$$F = \int_0^H \rho g z W dz = \frac{1}{2} \rho g H^2 W$$

あるいは, 全圧力は「図心における静水圧と面積の積」なので

$$F = \rho g \frac{H}{2} HW = \frac{1}{2} \rho g H^2 W$$

答え $F = \frac{1}{2} \rho g H^2 W$

問4 ξ 軸回りのモーメントを考えると

$$F z_{CP} = \int_0^H \rho g z^2 W dz = \frac{1}{3} \rho g H^3 W$$

$$\therefore z_{CP} = \frac{1}{3} \rho g H^3 W / \frac{1}{2} \rho g H^2 W = \frac{2}{3} H$$

あるいは, 圧力中心 z_{CP} と図心 z_g の距離は重心まわりの断面二次モーメント $I_{\xi G} = WH^3/12$ を用いて, 次式で与えられるので,

$$z_{CP} - z_g = \frac{I_{\xi G}}{z_g A}$$

$$\therefore z_{CP} = \frac{WH^3}{12 \left(\frac{H}{2}\right) WH} + \left(\frac{H}{2}\right) = \frac{2}{3} H$$

答え $z_{CP} = \frac{2}{3} H$

問5 水深 $z = \eta \sin \theta$ なので, 圧力 $p(\eta)$ は $p(\eta) = \rho g \eta \sin \theta$

答え $p(\eta) = \rho g \eta \sin \theta$

問6 η における微小面積 $dA' = W d\eta$ にはたらく全圧力 dF' は $dF' = \rho g \eta \sin \theta dA' = \rho g \eta \sin \theta W d\eta$

答え $dF' = \rho g \eta \sin \theta W d\eta$

| | |
|-------|--------------------------|
| 専攻名 | フロンティア工学専攻(一般選抜) |
| 試験科目名 | 専門科目 (a)機械科学系 ③流れ学(6/24) |

問7 水門にはたらく全圧力 F' は η 軸に沿って dF' を c から $c+H$ まで積分することで得られるので、

$$F' = \int_c^{c+H} \rho g \eta \sin \theta W d\eta = \frac{1}{2} \rho g \sin \theta (H^2 + 2Hc)W$$

あるいは、全圧力は「図心における静水圧と面積の積」なので

$$F' = \rho g \left(\frac{H}{2} + c \right) \sin \theta HW = \frac{1}{2} \rho g \sin \theta (H^2 + 2Hc)W$$

答え $\frac{1}{2} \rho g \sin \theta (H^2 + 2Hc)W$

問8 水面を通ると軸まわりのモーメントを考え、圧力中心の η 座標を η_{CP} とすると

$$F' \eta_{CP} = \int_c^{c+H} \eta \cdot \rho g \eta \sin \theta W d\eta = \frac{1}{3} \rho g W \sin \theta \{ (H+c)^3 - c^3 \}$$

$$\therefore \eta_{CP} = \frac{1}{3} \rho g W \sin \theta \{ (H+c)^3 - c^3 \} / \frac{1}{2} \rho g \sin \theta (H^2 + 2Hc)W = \frac{2(H^2 + 3Hc + 3c^2)}{3(H+2c)}$$

あるいは、圧力中心 η_{CP} と図心 η_g の距離は次式で与えられるので、

$$\eta_{CP} - \eta_g = \frac{I_{xG}}{\eta_g A} = \frac{WH^3}{12 \left(c + \frac{H}{2} \right) WH}$$

$$\therefore \eta_{CP} = \frac{WH^3}{12 \left(c + \frac{H}{2} \right) WH} + \left(c + \frac{H}{2} \right) = \frac{2(H^2 + 3Hc + 3c^2)}{3(H+2c)}$$

水面からの深さに換算すると

$$z'_{CP} = \eta_{CP} \sin \theta = \frac{2(H^2 + 3Hc + 3c^2)}{3(H+2c)} \sin \theta$$

答え $\boxed{\text{ア}} = H, \boxed{\text{イ}} = Hc, \boxed{\text{ウ}} = c, \boxed{\text{エ}} = \sin \theta$

解答例

| | |
|-------|--------------------------|
| 専攻名 | フロンティア工学専攻(一般選抜) |
| 試験科目名 | 専門科目 (a)機械工学系 ③流れ学(7/24) |

II

問1 円管の断面積は S 、断面①の流れの平均速さは V_1 なので、体積流量を Q とすると $Q=SV_1$

答え SV_1

問2 流体の密度は ρ 、断面①の体積流量は $Q=SV_1$ 、断面①の平均速さは V_1 なので、断面①に流入する流体の単位時間当たりの運動量の大きさは、 $\rho QV_1=\rho SV_1^2$

答え ρSV_1^2

問3 円管の断面積は S 一定である。また、非圧縮性の定常流れなので、体積流量は断面①と断面②で同じである。したがって、断面②の平均速さを V_2 とすると、連続の式から、 $Q=SV_1=SV_2 \therefore V_2=V_1$

答え V_1

問4 ゲージ圧を絶対圧に変換しておく(ゲージ圧のままでも最終解答は同じ)。損失ヘッドを h とすると、損失ヘッドを考慮した「エネルギー保存則へ拡張したベルヌーイの式」は次式で与えられる。

$$\frac{V_1^2}{2g} + \frac{p_1 + \text{大気圧}}{\rho g} = \frac{V_2^2}{2g} + \frac{p_2 + \text{大気圧}}{\rho g} + h \quad \text{ここで、} V_2=V_1 \text{なので、} h = \frac{p_1 - p_2}{\rho g} \text{となる。}$$

$p_1 > p_2$ なので、損失ヘッドの大きさも同式で与えられる。 答え $\frac{p_1 - p_2}{\rho g}$

問5 流れ方向を正とする。検査面入口・出口の単位時間当たりの運動量は、断面①・断面②のもの、それぞれ同じである。検査面入口は、問2から、 $\rho QV_1 = \rho SV_1^2$ である。また、検査面出口は、断面②について考えればよい。 S 一定でかつ $V_2=V_1$ なので、 $\rho QV_2 = \rho SV_1^2$ である。したがって、検査面入口と出口の単位時間当たりの運動量の差を $\Delta_{\text{運動量}}$ とすると、 $\Delta_{\text{運動量}} = \rho QV_1 - \rho QV_2 = \rho SV_1^2 - \rho SV_1^2 = 0$

答え 0

問6 p_1 と p_2 はゲージ圧なので、断面①と断面②にはたらく圧力による力のみを考えればよい。流れ方向を正として、検査面境界にはたらく圧力による力の合力 $F_{\text{圧力}}$ を求めると

$F_{\text{圧力}} = p_1 S - p_2 S = (p_1 - p_2)S$ となる。 $p_1 > p_2$ なので、「検査面境界にはたらく圧力による力の合力」の大きさも $(p_1 - p_2)S$ となる。

答え $(p_1 - p_2)S$

問7 流れ方向を正として、運動量の法則を用いて、円管にはたらく流体力 $F_{\text{流体力}}$ を求めると

$$F_{\text{流体力}} = \Delta_{\text{運動量}} + F_{\text{圧力}} = 0 + (p_1 - p_2)S = (p_1 - p_2)S$$

である。 $p_1 > p_2$ なので、「円管にはたらく流体力」の大きさも同式で与えられる。

答え $(p_1 - p_2)S$

問8 円管壁面の面積は $2\pi RL$ なので、「円管にはたらく壁面せん断応力による力」の大きさは $2\pi RL\tau_w$ となる。

答え $2\pi RL\tau_w$

問9 問7と $S=\pi R^2$ から、 $(p_1 - p_2)S = (p_1 - p_2)\pi R^2$ 。これが問8と等しいとおくと、 $2\pi RL\tau_w = (p_1 - p_2)\pi R^2$ である。 $\therefore \tau_w = (p_1 - p_2)R / (2L)$

答え $\tau_w = (p_1 - p_2)R / (2L)$

解答例

| | |
|-------|--------------------------|
| 専攻名 | フロンティア工学専攻(一般選抜) |
| 試験科目名 | 専門科目 (a)機械工学系 ③流れ学(7/24) |

II

問1 円管の断面積は S 、断面①の流れの平均速さは V_1 なので、体積流量を Q とすると $Q=SV_1$

答え SV_1

問2 流体の密度は ρ 、断面①の体積流量は $Q=SV_1$ 、断面①の平均速さは V_1 なので、断面①に流入する流体の単位時間当たりの運動量の大きさは、 $\rho QV_1=\rho SV_1^2$

答え ρSV_1^2

問3 円管の断面積は S 一定である。また、非圧縮性の定常流れなので、体積流量は断面①と断面②と同じである。したがって、断面②の平均速さを V_2 とすると、連続の式から、 $Q=SV_1=SV_2 \therefore V_2=V_1$

答え V_1

問4 ゲージ圧を絶対圧に変換しておく(ゲージ圧のままでも最終解答は同じ)。損失ヘッドを h とすると、損失ヘッドを考慮した「エネルギー保存則へ拡張したベルヌーイの式」は次式で与えられる。

$$\frac{V_1^2}{2g} + \frac{p_1 + \text{大気圧}}{\rho g} = \frac{V_2^2}{2g} + \frac{p_2 + \text{大気圧}}{\rho g} + h \quad \text{ここで、} V_2=V_1 \text{ なので、} h = \frac{p_1 - p_2}{\rho g} \text{ となる。}$$

$p_1 > p_2$ なので、損失ヘッドの大きさも同式で与えられる。 答え $\frac{p_1 - p_2}{\rho g}$

問5 流れ方向を正とする。検査面入口・出口の単位時間当たりの運動量は、断面①・断面②のもの、それぞれ同じである。検査面入口は、問2から、 $\rho QV_1=\rho SV_1^2$ である。また、検査面出口は、断面②について考えればよい。 S 一定でかつ $V_2=V_1$ なので、 $\rho QV_2=\rho SV_1^2$ である。したがって、検査面入口と出口の単位時間当たりの運動量の差を $\Delta_{\text{運動量}}$ とすると、 $\Delta_{\text{運動量}}=\rho QV_1-\rho QV_2=\rho SV_1^2-\rho SV_1^2=0$

答え 0

問6 p_1 と p_2 はゲージ圧なので、断面①と断面②にはたらく圧力による力のみを考えればよい。流れ方向を正として、検査面境界にはたらく圧力による力の合力 $F_{\text{圧力}}$ を求めると

$F_{\text{圧力}}=p_1S-p_2S=(p_1-p_2)S$ となる。 $p_1 > p_2$ なので、「検査面境界にはたらく圧力による力の合力」の大きさも $(p_1-p_2)S$ となる。

答え $(p_1-p_2)S$

問7 流れ方向を正として、運動量の法則を用いて、円管にはたらく流体力 $F_{\text{流体力}}$ を求めると

$$F_{\text{流体力}} = \Delta_{\text{運動量}} + F_{\text{圧力}} = 0 + (p_1 - p_2)S = (p_1 - p_2)S$$

である。 $p_1 > p_2$ なので、「円管にはたらく流体力」の大きさも同式で与えられる。

答え $(p_1-p_2)S$

問8 円管壁面の面積は $2\pi RL$ なので、「円管にはたらく壁面せん断応力による力」の大きさは $2\pi RL\tau_w$ となる。

答え $2\pi RL\tau_w$

問9 問7と $S=\pi R^2$ から、 $(p_1-p_2)S=(p_1-p_2)\pi R^2$ 。これが問8と等しいとおくと、 $2\pi RL\tau_w = (p_1-p_2)\pi R^2$ である。 $\therefore \tau_w = (p_1-p_2)R/(2L)$

答え $\tau_w = (p_1-p_2)R/(2L)$

解答例

| | |
|-------|--------------------------|
| 専攻名 | フロンティア工学専攻(一般選抜) |
| 試験科目名 | 専門科目 (a)機械工学系 ④熱力学(8/24) |

I

問1

1:b, 2:c, 3:a

問2

1→2の可逆断熱過程では $p^{1-\kappa} T^\kappa = \text{一定}$ であるため,

$$p_1^{1-\kappa} T_1^\kappa = (5p_1)^{1-\kappa} T_2^\kappa \rightarrow T_2 = 5^{(\kappa-1)/\kappa} T_1 = 5^{1/3} T_1$$

3→1は等容過程であるため, $p_1/T_1 = p_3/T_3 = 5p_1/T_3 \rightarrow T_3 = 5 T_1$

∴ 状態2 1.71倍 状態3 5.00倍

問3

$$\text{加熱量 } Q_H = Q_{2-3} = m c_p (T_3 - T_2) = \kappa / (1 - \kappa) \cdot m R (5 - 5^{1/3}) T_1 = 3 (5 - 5^{1/3}) p_1 V_1$$

$$= 3 (5 - 1.71) p_1 V_1 = 9.87 p_1 V_1$$

$$\text{冷却熱量 } Q_L = -Q_{3-1} = m c_v (T_3 - T_1) = 1 / (1 - \kappa) \cdot m R (5 - 1) T_1 = 8 p_1 V_1$$

$$\text{正味仕事 } L = Q_H - Q_L = \underline{1.87 p_1 V_1}$$

問4

$$\eta = L / Q_H = 1.87 / 9.87 = 0.189 \quad \therefore \underline{19\%}$$

問5

不可逆過程における理想気体のエントロピーの微小変化は以下の式となる。

$$dS = \delta Q / T = (dU + p dV) / T = m c_v dT / T + m R / V \cdot dV$$

これを両辺積分し, 状態 A (T_A, V_A) から状態 B (T_B, V_B) に変化する場合で以下の式が得られる。

$$\Delta S_{A \rightarrow B} = m c_v \ln (T_B / T_A) + m R \ln (V_B / V_A)$$

この式を用いて, 図中のエントロピー変化量を求める。

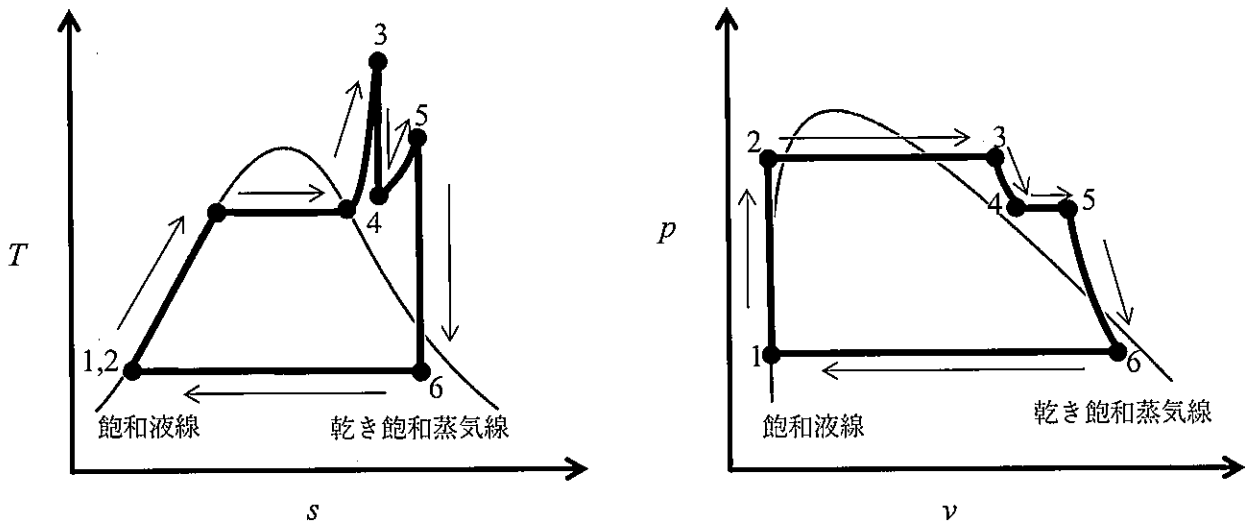
$$\Delta S = -\Delta S_{3-1} = -m c_v \ln (T_1 / T_3) = m R / (\kappa - 1) \ln 5 = 2 \ln 5 \cdot p_1 V_1 / T_1 = 3.22 p_1 V_1 / T_1$$

$$\therefore \underline{2 \ln 5 \cdot p_1 V_1 / T_1 \text{ または } 3.22 p_1 V_1 / T_1}$$

専攻名 フロンティア工学専攻(一般選抜)

試験科目名 専門科目 (a)機械工学系 ④熱力学(9/24)

II
問1



問2

過程 $4 \Rightarrow 5$ は定圧変化であるから, $p_5 = p_4 = 0.8 \text{ MPa}$

状態 5 は, 温度 500°C , 圧力 $p_5 = 0.8 \text{ MPa}$ の過熱水蒸気であるため, h_5, s_5 は表 1 過熱水蒸気表より,
 $h_5 = 3481.17 \text{ kJ/kg}$,

$$s_5 = 7.8690 \text{ kJ}/(\text{kg} \cdot \text{K})$$

ここで, 過程 $5 \Rightarrow 6$ は断熱膨張なので, $s_6 = s_5 = 7.8690 \text{ kJ}/(\text{kg} \cdot \text{K})$

乾き度 x は $s_6 = (1-x) \cdot s_6' + x \cdot s_6''$ と表せるため, 表 3 水の飽和表(温度基準)より,

$$x = \frac{s_6 - s_6'}{s_6'' - s_6'} = \frac{7.8690 - 0.3673}{8.5568 - 0.3673} = 0.9160$$

$$x = 9.16 \times 10^{-1}$$

問3

低圧タービンから得られる水 1 kg あたりの仕事 l_{56} は, $l_{56} = h_5 - h_6$ で表される。

$h_6 = (1-x) \cdot h_6' + x \cdot h_6''$ ならびに, 表 3 水の飽和表(温度基準)より,

$$h_6 = (1-0.9160) \cdot 104.84 + 0.9160 \cdot 2546.54 = 2341.44 \text{ kJ/kg}$$

よって

$$l_{56} = h_5 - h_6 = 3481.17 - 2341.44 = 1139.73 \text{ kJ/kg}$$

$$= 1140 \text{ kJ/kg} = 1.14 \text{ MJ/kg}$$

解答例

| | |
|-------|---------------------------|
| 専攻名 | フロンティア工学専攻(一般選抜) |
| 試験科目名 | 専門科目 (a)機械工学系 ④熱力学(10/24) |

問4

$$\eta = \frac{(h_3-h_4) + (h_5-h_6)}{(h_3-h_2) + (h_5-h_4)} \quad \text{もしくは, } \eta = \frac{(h_3-h_4) + (h_5-h_6)}{(h_3-h_1) + (h_5-h_4)}$$

問5

状態4において乾き飽和蒸気になる圧力が、 p_4 の下限圧力となる。過程3⇒4は断熱膨張なので、表1 過熱水蒸気表より、 $s_3 = s_4 = 6.9045 \text{ kJ}/(\text{kg}\cdot\text{K})$

状態4は、飽和蒸気とすると、表2水の飽和表(圧力基準)より、状態4の圧力 p_4 は、0.3 MPa～0.4 MPaの範囲にある。線形近似して圧力を導出する。

$$p_4 - 0.3 = \frac{0.4 - 0.3}{6.8954 - 6.9916} \cdot (6.9045 - 6.9916) \quad \text{MPa}$$

$$p_4 = 0.391 \text{ MPa}$$

よって、求める p_4 の条件は、 $p_4 > 3.91 \times 10^{-1} \text{ MPa}$

令和4年度(10月期入学)及び令和5年度 金沢大学大学院自然科学研究科 博士前期課程入学試験
解答例

専攻名 フロンティア工学専攻(一般選抜)

試験科目名 専門科目 (b)化学工学系 ①プロセス工学量論(化学工学量論, 単位操作)(11/24)

I

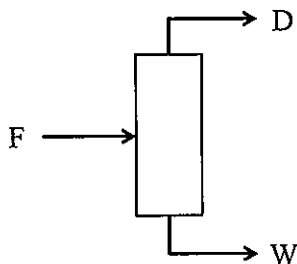
問1

- (1) $\text{kg}\cdot\text{m}^2\cdot\text{s}^{-2}$
- (2) $\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
- (3) $\text{kg}\cdot\text{m}^{-1}\cdot\text{s}^{-2}$

問2 1.00 kg の溶液を基準とすると, NaCl の質量は 100 g, 物質量は 1.71 mol, H₂O の質量は 0.9 kg となるので, 重量モル濃度は, 1.90 mol·kg⁻¹

問3

(1)



(2) $y - x_F = -\frac{W}{D}(x - x_F)$

(3) 上式より, $0.4 - 0.2 = -2(x - 0.2)$, よって $x = 0.1$

問4 未反応物質を分離して原料の流れに戻すことで総括転化率を向上させる操作をリサイクルという。原料に不活性物質が含まれると, リサイクルによって系内に蓄積されるため, 流れの一部を系外に排出するバージ操作が必要となる。

問5 微小時間 dt における物質収支より,

$$V \frac{dC}{dt} = QC_F - QC$$

整理して積分すると,

$$\int_0^C \frac{dC}{C_F - C} = \int_0^t \frac{Q}{V} dt$$

よって,

$$C = C_F \left[1 - \exp\left(-\frac{Q}{V}t\right) \right]$$

解答例

専攻名 フロンティア工学専攻(一般選抜)

試験科目名 専門科目(b)化学工学系 ②移動現象論(流体力学・伝熱工学)(12/24)

I

問1 式(1.1)を積分して,

$$u = \frac{\Delta p}{4\mu L} r^2 + C \quad (C: \text{積分定数})$$

$r=R$ で $u=0$ であるから,

$$C = -\frac{\Delta p}{4\mu L} R^2$$

$$\therefore u = -\frac{\Delta p R^2}{4\mu L} \left\{ 1 - \left(\frac{r}{R} \right)^2 \right\}$$

問2 円管内流動が層流のとき, 位置 $r=0$ において流速は最大となるので,

$$u_{\max} = -\frac{\Delta p R^2}{4\mu L}$$

$$\therefore u = u_{\max} \left\{ 1 - \left(\frac{r}{R} \right)^2 \right\} = 2\bar{u} \left\{ 1 - \left(\frac{r}{R} \right)^2 \right\}$$

これより $u = \bar{u}$ となる位置 $r|_{u=\bar{u}}$ は,

$$r|_{u=\bar{u}} = \frac{R}{\sqrt{2}}$$

問3 層流流れの平均流速は,

$$\bar{u} = \frac{u_{\max}}{2} = -\frac{\Delta p R^2}{8\mu L}$$

この関係式と式(1.2)より,

$$\bar{u} = \frac{(D/2)^2}{8\mu L} \cdot 4f \frac{L}{D} \frac{\rho \bar{u}^2}{2} = \frac{f \rho \bar{u}^2 D}{16 \mu}$$

$$\therefore f = \frac{16}{\rho \bar{u} D} = \frac{16}{Re}$$

専攻名 フロンティア工学専攻(一般選抜)

試験科目名 専門科目(b)化学工学系 ②移動現象論(流体力学・伝熱工学)(13/24)

II

問1 式(2.1)の左辺はステンレス球の顕熱損失速度を、右辺はステンレス球の表面から周囲空気への熱伝達速度をそれぞれ表す。この式を積分して、

$$T(\theta) - T_{\infty} = C \exp\left(-\frac{hA}{\rho V c} \theta\right) \quad (C: \text{積分定数})$$

これに初期条件 $T(0) = T_0$ を適用すれば、 $C = T_0 - T_{\infty}$

$$\therefore \frac{T(\theta) - T_{\infty}}{T_0 - T_{\infty}} = \exp\left(-\frac{hA}{\rho V c} \theta\right)$$

問2 $\frac{V}{A} = \frac{\pi R^3/6}{\pi R^2} = \frac{R}{6}$ より時定数 τ は、

$$\tau = \frac{\rho V c}{hA} = \frac{\rho c R}{6h} = \frac{(7890)(0.511 \times 10^3)(20.0 \times 10^{-3})}{6 \times 120} = 112 \text{ s}$$

500°Cから100°Cに低下するまでに要する時間は、

$$\theta = -\tau \ln \frac{T(\theta) - T_{\infty}}{T_0 - T_{\infty}} = -112 \ln \frac{100 - 40.0}{500 - 40.0} = 228 \text{ s} \quad (3 \text{ min } 48 \text{ s})$$

問3 $L_c = \frac{V}{A} = \frac{R}{6}$ であるから、

$$Bi = \frac{hL_c}{k} = \frac{hR}{6k} = \frac{(120)(20.0 \times 10^{-3})}{6 \times 16.5} = 0.0242$$

集中熱容量モデルの適用条件は一般に $Bi < 0.1$ である。この冷却操作では $Bi = 0.0242 (< 0.1)$ であるから、集中熱容量モデルを適用することができる。

令和4年度(10月期入学)及び令和5年度 金沢大学大学院自然科学研究科 博士前期課程入学試験
解答例

| | |
|-------|------------------------------------|
| 専攻名 | フロンティア工学専攻(一般選抜) |
| 試験科目名 | 専門科目 (b)化学工学系 ③化学反応速度論・反応工学(14/24) |

I

問1 触媒の添加は、触媒の無いときの遅い律速段階を避けた異なる反応経路を提供し、反応の活性化エネルギーを低下させる。活性化エネルギーを下げることで速度定数を増加させる効果を持つ。

(反応の活性化エネルギーを低下させることが記載されていれば正解とする。)

問2 アレニウス式(「Arrhenius式」でも正解とする)

問3

$$\frac{k_2}{k_1} = \frac{A \exp(-E_{a2}/RT)}{A \exp(-E_{a1}/RT)} = \exp\{[(-E_{a2}) - (-E_{a1})]/RT\}$$

$$\therefore \frac{k_2}{k_1} = \frac{\exp(-E_{a2}/(8.314 \times 298))}{\exp(-E_{a1}/(8.314 \times 298))} = \exp\{[(-E_{a2}) - (-E_{a1})]/(8.314 \times 298)\} = 2000$$

$$[(-E_{a2}) - (-E_{a1})]/(8.314 \times 298) = \ln 2000$$

$$[(-E_{a2}) - (-E_{a1})] = -E_{a2} + E_{a1} = \ln 2000 \times 8.314 \times 298 = 18831.78$$

$$E_{a2} - E_{a1} = -18831.78$$

問題文から $E_{a1} = 76 \text{ kJ} \cdot \text{mol}^{-1} = 76000 \text{ J} \cdot \text{mol}^{-1}$ であるため、

$$E_{a2} = E_{a1} - 18831.78 = 76000 - 18831.78 = 57168.22 \text{ J} \cdot \text{mol}^{-1}$$

となる。つまり、

$$E_{a2}/E_{a1} = 57168.22/76000 = 0.7522$$

となることから、活性化エネルギーは触媒添加によって触媒添加前の約75%となる。

変化率は、

$$(E_{a2} - E_{a1})/E_{a1} = (57168.22 - 76000)/76000 = -0.2477$$

から、-24.8% (または-25%でも可) となる。… 解答

(ただし、「活性化エネルギーが触媒添加前の75%になった」、「活性化エネルギーが触媒添加後に25%低下した」の表現でも正解とする。)

専攻名 フロンティア工学専攻(一般選抜)

試験科目名 専門科目 (b)化学工学系 ③化学反応速度論・反応工学(15/24)

II

問1 ミカエリス-メンテンの式(「Michaelis-Mentenの式」でも正解とする)

問2 各反応過程の反応式 $r_1 \sim r_3$ は以下のように表される。



ここで、酵素-基質複合体 ES の濃度 $[ES]$ は基質 S の濃度 $[S]$ よりもはるかに小さいと考えられるため、酵素-基質複合体 ES の反応速度 r_{ES} に対して定常状態近似法の適用が可能となり、次式が成立する。

$$r_{ES} \approx 0 \quad (4)$$

ここで、酵素-基質複合体 ES の反応速度 r_{ES} は次式で表される。

$$r_{ES} = \frac{r_1}{1} + \frac{r_2}{-1} + \frac{r_3}{-1} = k_1[E][S] - k_2[ES] - k_3[ES] \quad (5)$$

式(4)と式(5)より、酵素-基質複合体 ES の濃度 $[ES]$ は次式で表される。

$$[ES] = \frac{k_1}{k_2 + k_3}[E][S] \quad (6)$$

ここで、 $[E]$ は溶液中に存在する酵素濃度であり、 $[ES]$ は基質と結合している酵素濃度に等しい。したがって、全酵素濃度 $[E_0]$ との間には次の関係が成立する。

$$[E_0] = [E] + [ES] \quad (7)$$

式(6)と式(7)から $[ES]$ を消去して、 $[E]$ について解くと、次式が得られる。

$$[E] = \frac{[E_0]}{1 + \frac{k_1}{k_2 + k_3}[S]} \quad (8)$$

ここで、 $K_m = (k_2 + k_3)/k_1$ と定義すると、式(8)は以下のように表される。

$$[E] = \frac{[E_0]}{1 + [S]/K_m} \quad (9)$$

反応速度 r は反応生成物 P の反応速度 r_p に等しい。式(6)を用いると r は次式で表される。

$$r = r_p = \frac{r_3}{1} = k_3[ES] = \frac{k_3[E][S]}{K_m} \quad (10)$$

式(10)に式(9)を代入すると、次式が得られる。

$$r = \frac{k_3[E][S]}{K_m} = \frac{k_3[E_0][S]}{K_m(1 + [S]/K_m)} = \frac{k_3[E_0][S]}{K_m + [S]} \quad \dots \text{解答}$$

解答例

専攻名 フロンティア工学専攻(一般選抜)

試験科目名 専門科目 (b)化学工学系 ③化学反応速度論・反応工学(16/24)

III

問1 PFRの微分形的设计方程式 $F_{A0} \frac{dx_A}{dV} = -r_A$ について, $V=0, x_A=0$ から $V=V, x_A=x_A$ で積分すると,

$$\int_0^V dV = V = F_{A0} \int_0^{x_A} \frac{dx_A}{-r_A}$$

問2 $C_A = (1-x_A)C_{A0}$ より, 反応速度を反応率で表すと,

$$-r_A = kC_A = kC_{A0}(1-x_A)$$

これを与式に代入して微分方程式を解くと,

$$\begin{aligned} \frac{V}{v_0} &= \tau = (1+\gamma)C_{A0} \int_0^{x_{Af}} \frac{dx_A}{\frac{\gamma}{1+\gamma}x_{Af} - r_A} \\ &= (1+\gamma)C_{A0} \int_0^{x_{Af}} \frac{dx_A}{\frac{\gamma}{1+\gamma}x_{Af} - kC_{A0}(1-x_A)} \\ &= \frac{(1+\gamma)}{k} \ln \left(\frac{1 - \frac{\gamma}{1+\gamma}x_{Af}}{1-x_{Af}} \right) \end{aligned}$$

この式に問題文で与えられた値を代入して, x_{Af} を求める。

【循環比 $\gamma=0$ のとき】

$V = 2.0 \text{ m}^3, v_0 = 3.0 \times 10^{-3} \text{ m}^3 \cdot \text{s}^{-1}, k = 1.5 \times 10^{-3} \text{ s}^{-1}, \gamma = 0$ より

$$\frac{2.0}{3.0 \times 10^{-3}} = \frac{1}{1.5 \times 10^{-3}} \ln \left(\frac{1}{1-x_{Af}} \right)$$

$$x_{Af} = 0.632 \dots$$

$$\therefore x_{Af} = 0.63$$

【循環比 $\gamma=1.0$ のとき】

$V = 2.0 \text{ m}^3, v_0 = 3.0 \times 10^{-3} \text{ m}^3 \cdot \text{s}^{-1}, k = 1.5 \times 10^{-3} \text{ s}^{-1}, \gamma = 1.0$ より

$$\frac{2.0}{3.0 \times 10^{-3}} = \frac{2.0}{1.5 \times 10^{-3}} \ln \left(\frac{1-0.5x_{Af}}{1-x_{Af}} \right)$$

$$x_{Af} = 0.565 \dots$$

$$\therefore x_{Af} = 0.57$$

令和4年度(10月期入学)及び令和5年度 金沢大学大学院自然科学研究科 博士前期課程入学試験
解答例

専攻名 フロンティア工学専攻(一般選抜)

試験科目名 専門科目 (b)化学工学系 ④化学工学熱力学・物理化学(17/24)

I

問1

(1) 完全気体の状態方程式より

$$p = \frac{(120/40.0) \cdot 8.314 \cdot 373.15}{1.00 \times 10^{-3}} = 9.31 [\text{MPa}]$$

(2) a は分子間の引力相互作用の強さを, b は斥力相互作用の強さを表す。

(3) 臨界点においては

$$\left(\frac{\partial p}{\partial V}\right)_T = \left(\frac{\partial^2 p}{\partial V^2}\right)_T = 0$$

が成り立つ。1モルの気体について,

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

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

より

$$\frac{RT}{(V-b)^2} = \frac{2a}{V^3} \quad \text{①}$$

$$\frac{2RT}{(V-b)^3} = \frac{6a}{V^4} \quad \text{②}$$

①/②より

$$\frac{V-b}{2} = \frac{V}{3}$$

$$\therefore V = 3b$$

問2

(1) 与式より, 融解におけるギブズエネルギー変化 $\Delta_{\text{fus}}G$ を用いて,

$$\ln x_A = \frac{\mu_A^*(S) - \mu_A^*(L)}{RT} = -\frac{\Delta_{\text{fus}}G}{RT}$$

温度 T で両辺を微分して, ギブズ-ヘルムホルツ式を用いると,

$$\frac{d}{dT}(\ln x_A) = \frac{\Delta_{\text{fus}}H}{RT^2}$$

純物質 A の融点 T^* から溶液の融点まで積分すると,

$$\int_0^{\ln x_A} d(\ln x_A) = \frac{\Delta_{\text{fus}}H}{R} \int_{T^*}^T \frac{dT}{T^2}$$

したがって,

$$\ln x_A = \frac{\Delta_{\text{fus}}H}{R} \left(\frac{1}{T^*} - \frac{1}{T} \right)$$

令和4年度（10月期入学）及び令和5年度 金沢大学大学院自然科学研究科 博士前期課程入学試験
解答例

専攻名 フロンティア工学専攻（一般選抜）

試験科目名 専門科目 (b)化学工学系 ④化学工学熱力学・物理化学（18／24）

ここで、 $x_B = 1 - x_A \ll 1$ を用いると、左辺は、

$$\ln x_A = \ln(1 - x_B) = -x_B$$

凝固点降下を ΔT_f ($= T^* - T$) とすると、 $\Delta T_f / T^* \ll 1$ なので、右辺は、

$$\frac{\Delta_{\text{fus}} H}{RT^*} \left(1 - \frac{1}{1 - (\Delta T_f / T^*)} \right) = -\frac{\Delta_{\text{fus}} H}{RT^*} \frac{\Delta T_f}{T^*} = \frac{\Delta_{\text{fus}} H}{RT^{*2}} \Delta T_f$$

したがって、

$$\Delta T_f = \frac{RT^{*2}}{\Delta_{\text{fus}} H} x_B$$

(2) 水のモル融解エンタルピー $\Delta_{\text{fus}} H$ は

$$\Delta_{\text{fus}} H = \frac{1[\text{J}]}{3 \times 10^{-3} / 18[\text{mol}]} = 6.00[\text{kJ} / \text{mol}]$$

水は、 $180/18 = 10$ mol、シヨ糖は、 $24.0/342.3 = 0.0701$ mol なので、

$$x_B = \frac{0.0701[\text{mol}]}{10.0701[\text{mol}]} = 6.96 \times 10^{-3}$$

凝固点降下は

$$\Delta T_f = \frac{8.314 \times 273.15^2}{6 \times 10^3} \cdot 6.96 \times 10^{-3} = 0.7196[\text{K}]$$

したがって、融点は 272.43 K (-0.720°C)

令和4年度（10月期入学）及び令和5年度 金沢大学大学院自然科学研究科 博士前期課程入学試験
解答例

専攻名 フロンティア工学専攻（一般選抜）

試験科目名 専門科目 (b)化学工学系 ④化学工学熱力学・物理化学（19／24）

II

問1 2つの炭素原子がそれぞれ1個の電子を供出するので、2個。

問2 ヒュッケル近似において、2つのπ電子の永年方程式は、

$$\begin{vmatrix} \alpha - E & \beta \\ \beta & \alpha - E \end{vmatrix} = 0$$

問3 問2の永年方程式を解いて、

$$(\alpha - E)^2 - \beta^2 = (\alpha - E + \beta)(\alpha - E - \beta) = 0$$

したがって、

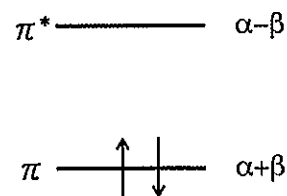
$$E = \alpha \pm \beta$$

問4 結合性軌道(π)のエネルギーは $\alpha + \beta$ 、反結合性軌道(π*)のエネルギーは $\alpha - \beta$ である。各軌道に2個ずつの電子が入るので、電子軌道は右図のようになる。

結合後のエネルギーは $2(\alpha + \beta)$ 、結合前は 2α なので、結合エネルギーは

$$\Delta E = 2(\alpha + \beta) - 2\alpha = 2\beta$$

であり、1つのπ結合を解離するために必要なエネルギーは、 $2|\beta|$ である。



専攻名 フロンティア工学専攻(一般選抜)

試験科目名 専門科目(c)電子情報工学系 ①電気回路(20/24)

I

問1

(1) 回路方程式は以下の通り。

$$Ri(t) + \frac{1}{C} \int_0^t i(\tau) d\tau = \sqrt{2}|E| \sin \omega t$$

(2) (1)の回路方程式をラプラス変換すると、

$$RI(s) + \frac{I(s)}{sC} = \frac{\sqrt{2}|E|\omega}{s^2 + \omega^2}$$

となる。

(3) (2)で求めた式を $I(s)$ について解き、題意から $\omega = 1/(CR) = 1$ を代入すると、

$$I(s) = \sqrt{2}C|E| \frac{s}{(s^2 + 1)(s + 1)}$$

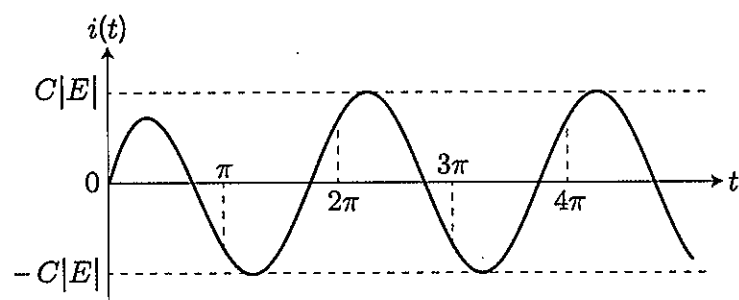
となる。

(4) (3)で求めた式を逆ラプラス変換すると、

$$i(t) = C|E| \sin\left(t + \frac{\pi}{4}\right) - \frac{C|E|}{\sqrt{2}} e^{-t}$$

となる。

(5) (4)で求めた式から、「 $i(0) = 0$ 」、また「 $i(t)$ の第1項は初期位相 $\pi/4$ 、角周波数1の正弦波、第2項は時間 t の増加に伴って指数関数的に効果が薄れていく減衰項」であることが分かる。このことから、電流 $i(t)$ の時間変化は以下のグラフで表される。



解答例

| | |
|-------|-----------------------------|
| 専攻名 | フロンティア工学専攻(一般選抜) |
| 試験科目名 | 専門科目(c)電子情報工学系 ①電気回路(21/24) |

問2

(1) 電圧源 $e(t)$ の複素数表示は以下の通り。

$$|E|e^{j\omega t} = |E|e^{j\omega t}$$

(2) キルヒホッフの電圧則から抵抗 R の両端の電圧 V_R を求めると、

$$V_R = \frac{j\omega CR}{1 + j\omega CR} |E|$$

となる。

(3) (2)で求めた V_R の実部を V_{Re} 、虚部を V_{Im} とすると、

$$V_{Re} = \frac{(\omega CR)^2}{1 + (\omega CR)^2} |E|, \quad V_{Im} = \frac{\omega CR}{1 + (\omega CR)^2} |E|$$

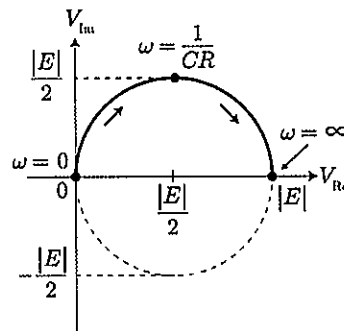
となる。 V_{Re} の式を ωCR について解くと、 $\omega CR > 0$ より

$$\omega CR = \sqrt{\frac{V_{Re}}{|E| - V_{Re}}}$$

となる。これを V_{Im} の式に代入すると、以下の式が得られる。

$$\left(V_{Re} - \frac{|E|}{2}\right)^2 + V_{Im}^2 = \left(\frac{|E|}{2}\right)^2$$

この式は、原点が $(V_{Re}, V_{Im}) = (|E|/2, 0)$ 、半径が $|E|/2$ の円を示すが、 $V_{Re} \geq 0, V_{Im} \geq 0$ よりフェーザ軌跡は以下のように $V_{Re} \geq 0, V_{Im} \geq 0$ の領域内で半円を描く。



(4) 回路に流れる電流を I とすると、複素電力 P_{comp} は、

$$P_{comp} = \overline{E}I = \frac{(1+j)|E|^2}{2R}$$

となる。したがって、有効電力 P は、

$$P = \frac{|E|^2}{2R}$$

となる。

(5) 力率 $\cos \phi$ は、

$$\cos \phi = \frac{P}{|P_{comp}|} = \frac{1}{\sqrt{2}} \approx 0.71$$

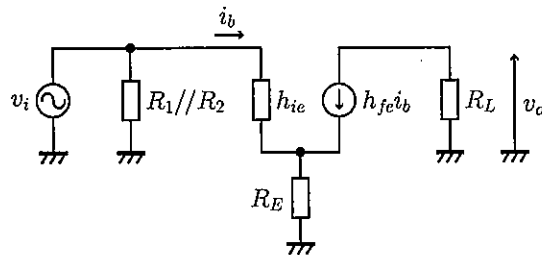
となる。

専攻名 フロンティア工学専攻(一般選抜)

試験科目名 専門科目 (c)電子情報工学系 ②電子回路(22/24)

I

問1 小信号等価回路は、下図となる。



問2 問1で求めた小信号等価回路より、回路方程式は

$$v_i = \{h_{ie} + (1 + h_{fe}) R_E\} i_b$$

$$v_o = -h_{fe} R_L i_b$$

となるから、電圧利得 A_v は次式となる。

$$A_v = \frac{v_o}{v_i} = -\frac{h_{fe} R_L}{h_{ie} + (1 + h_{fe}) R_E}$$

問3 $h_{fe}(\omega) = \frac{h_{fe0}}{1 + j(\omega/\omega_0)}$ を問2の解に代入して、 $A(\omega)$ は次式となる。

$$A_v(\omega) = -\frac{h_{fe0} R_L}{h_{ie} + (1 + h_{fe0}) R_E + j \frac{(h_{ie} + R_E) \omega}{\omega_0}}$$

問4. ω_c は次式となる。

$$\omega_c = \frac{h_{ie} + (1 + h_{fe0}) R_E}{h_{ie} + R_E} \omega_0$$

令和4年度(10月期入学)及び令和5年度 金沢大学大学院自然科学研究科 博士前期課程入学試験
解答例

専攻名 フロンティア工学専攻(一般選抜)

試験科目名 専門科目 (c)電子情報工学系 ②電子回路(23/24)

II

問1 v_i と v_3 に対して v_1 は加算回路の出力であるから, v_1 は次式となる。

$$v_1 = -\frac{R_2}{R_1} \frac{1}{1 + j\omega C_1 R_2} (v_i + v_3)$$

問2 回路より

$$v_2 = -\frac{1}{j\omega C_2 R_3} v_1$$

$$v_3 = -v_2 = \frac{1}{j\omega C_2 R_3} v_1$$

となるから, これらを問1の答の式に代入して, $H_1(\omega)$ と $H_3(\omega)$ は次式となる。

$$H_1(\omega) = -\frac{j\omega C_2 R_2 R_3}{R_2 (1 - \omega^2 C_1 C_2 R_1 R_3) + j\omega C_2 R_1 R_3}$$

$$H_3(\omega) = -\frac{R_2}{R_2 (1 - \omega^2 C_1 C_2 R_1 R_3) + j\omega C_2 R_1 R_3}$$

問3 $|H_1(\omega)|$ と $\angle H_1(\omega)$ は, それぞれ次式となる。

$$|H_1(\omega)| = \frac{\omega C_2 R_2 R_3}{\sqrt{R_2^2 (1 - \omega^2 C_1 C_2 R_1 R_3)^2 + (\omega C_2 R_1 R_3)^2}}$$

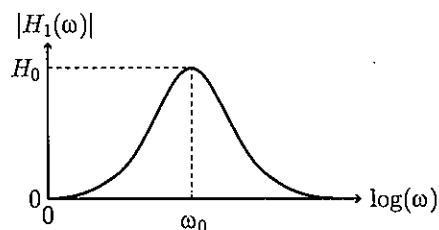
$$\angle H_1(\omega) = -\frac{\pi}{2} - \tan^{-1} \frac{\omega C_2 R_1 R_3}{R_2 (1 - \omega^2 C_1 C_2 R_1 R_3)}$$

問4 $|H_3(\omega)|$ と $\angle H_3(\omega)$ は, それぞれ次式となる。

$$|H_3(\omega)| = \frac{R_2}{\sqrt{R_2^2 (1 - \omega^2 C_1 C_2 R_1 R_3)^2 + (\omega C_2 R_1 R_3)^2}}$$

$$\angle H_3(\omega) = \pi - \tan^{-1} \frac{\omega C_2 R_1 R_3}{R_2 (1 - \omega^2 C_1 C_2 R_1 R_3)}$$

問5 $H_1(\omega)$ の特性は帯域通過フィルタであり, $|H_1(\omega)|$ の周波数特性の概略図は下図となる。



ここで, 中心角周波数 ω_0 とそのときの利得 H_0 は, それぞれ次式である。

$$\omega_0 = \frac{1}{\sqrt{C_1 C_2 R_1 R_3}}$$

$$H_0 = \frac{R_2}{R_1}$$

専攻名 フロンティア工学専攻(一般選抜)

試験科目名 専門科目(c)電子情報工学系 ③論理回路(24/24)

I

問1 図1の通り。

問2 図2(a)~(c)のカルノー図による最小化を行うことにより下記を得る。

$$Q_{n+1(1)} = \overline{Q_{n(1)}} \overline{Q_{n(0)}} x + Q_{n(1)} \bar{x}$$

$$Q_{n+1(0)} = Q_{n(1)} x + Q_{n(0)} \bar{x}$$

$$z = \overline{Q_{n(1)}} \overline{Q_{n(0)}} x$$

問3 問2の結果より、図3の回路を得る。

問4 図4の通り。

問5 3進ダウンカウンタ。

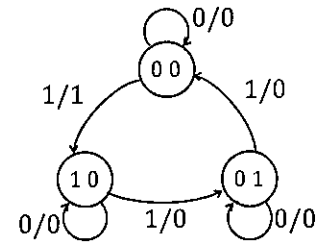


図1 状態遷移図

| $Q_{n(1)}$ | $Q_{n(0)} \setminus x$ | 0 | 1 |
|------------|------------------------|--------|--------|
| 0 | 0 | | 1 |
| 0 | 1 | | |
| 1 | 1 | ϕ | ϕ |
| 1 | 0 | 1 | |

図2(a) $Q_{n+1(1)}$ のカルノー図

| $Q_{n(1)}$ | $Q_{n(0)} \setminus x$ | 0 | 1 |
|------------|------------------------|--------|--------|
| 0 | 0 | | |
| 0 | 1 | 1 | |
| 1 | 1 | ϕ | ϕ |
| 1 | 0 | | 1 |

図2(b) $Q_{n+1(0)}$ のカルノー図

| $Q_{n(1)}$ | $Q_{n(0)} \setminus x$ | 0 | 1 |
|------------|------------------------|--------|--------|
| 0 | 0 | | 1 |
| 0 | 1 | | |
| 1 | 1 | ϕ | ϕ |
| 1 | 0 | | |

図2(c) z のカルノー図

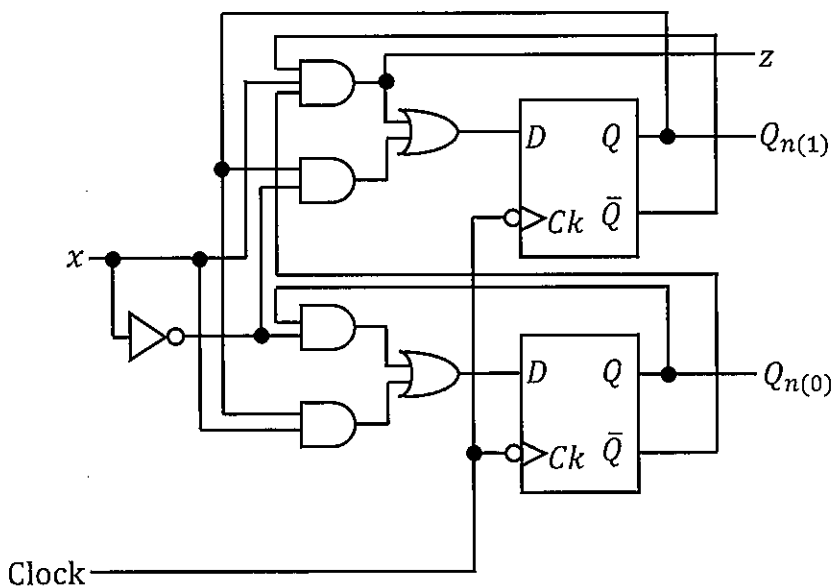


図3 回路図

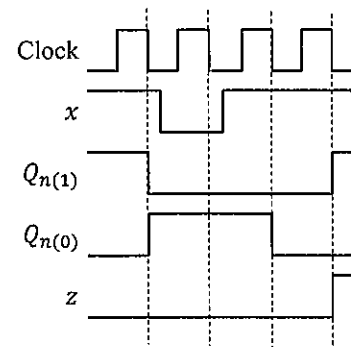


図4 $Q_{n(1)}, Q_{n(0)}, z$ の波形