

# 전 달 현상

(A)

(1번~20번)

(7급)

1. 반도체 공정에서 불순물을 반도체 표면에 기체상태로 공급하여 반도체 웨이퍼 내로 확산시키는 공정이 있다. 1000°C에서 1시간 동안 실리콘 내로 불순물인 붕소가 확산되는 경우 침투깊이는 얼마인가? (단, 반도체 웨이퍼 표면의 붕소 농도( $C_s$ )는  $10^{19}$  atoms/cm<sup>3</sup>로 유지되고 웨이퍼 내 붕소의 확산계수( $D$ )는  $4 \times 10^{-14}$  cm<sup>2</sup>/s이다)
- ①  $1.1 \times 10^{-5}$  cm      ②  $2.2 \times 10^{-5}$  cm  
 ③  $3.3 \times 10^{-5}$  cm      ④  $4.4 \times 10^{-5}$  cm  
 ⑤  $5.5 \times 10^{-5}$  cm

2. 점도  $\mu$ 인 비압축성 유체가 반지름이  $R$ 인 파이프 내를 흐르고 있다. 정상상태의 완전 발달흐름일 때, 이 흐름을 유지하기 위한 압력구배는  $-\Delta P/L$ 이며, 이 때 측정된 평균 속도는  $u_m$ 라고 하자. 유체의 점도를 주어진 변수들로 나타내면?

$$\begin{array}{ll} \textcircled{1} \quad \mu = \frac{R^2}{u_m} \left( \frac{-\Delta P}{L} \right) & \textcircled{2} \quad \mu = \frac{R^2}{2u_m} \left( \frac{-\Delta P}{L} \right) \\ \textcircled{3} \quad \mu = \frac{R^2}{4u_m} \left( \frac{-\Delta P}{L} \right) & \textcircled{4} \quad \mu = \frac{R^2}{8u_m} \left( \frac{-\Delta P}{L} \right) \\ \textcircled{5} \quad \mu = \frac{R^2}{16u_m} \left( \frac{-\Delta P}{L} \right) & \end{array}$$

3. 자연대류에서 점성력에 대한 부력의 비를 나타내는 값으로, 강제대류에서의 Reynolds수와 비슷한 역할을 하는 무차원 수는 무엇인가?

$$\begin{array}{ll} \textcircled{1} \quad \text{Biot수} & \textcircled{2} \quad \text{Grashof수} \\ \textcircled{3} \quad \text{Nusselt수} & \textcircled{4} \quad \text{Colburn수} \\ \textcircled{5} \quad \text{Prandtl수} & \end{array}$$

4. 안지름이  $d_i$ , 바깥지름이  $d_0$ , 길이가  $L$ , 열전도율이  $k$ 인 파이프가 있다. 안쪽 표면과 바깥쪽 표면의 온도차가  $\Delta T$ 라고 하면 전도열저항은 얼마인가?

$$\begin{array}{ll} \textcircled{1} \quad \frac{\ln(d_0/d_i)}{2\pi k L} & \textcircled{2} \quad \frac{\ln(d_0/d_i)\Delta T}{2\pi k L} \\ \textcircled{3} \quad 2\pi k L \ln(d_0/d_i) & \textcircled{4} \quad 2\pi k \ln(d_i/d_0) \\ \textcircled{5} \quad \frac{\ln(d_0/d_i)}{2\pi k L \Delta T} & \end{array}$$

5. 비압축성 유체의 흐름이 속도분포가

$\vec{u} = \vec{i}x + \vec{j}(y-z) + \vec{k}f(x, y, z)$ 로 주어진다. 다음 중  $f(x, y, z)$ 에 해당되는 것은?

$$\begin{array}{ll} \textcircled{1} \quad -2z & \textcircled{2} \quad 2x-y \\ \textcircled{3} \quad x^2z & \textcircled{4} \quad yz \\ \textcircled{5} \quad x(y-z) & \end{array}$$

6. 지름 20mm 관을 통해 흐르는 유동율 0.03kg/s, 온도 27°C의 유체가 충류, 완전발달(fully developed) 상태로 흐르고 있을 때, 관 내부 물의 최대 속도는 얼마인가? (단, 유체의 밀도는 1,000kg/m<sup>3</sup>,  $\pi \approx 3$ 으로 한다)

$$\begin{array}{ll} \textcircled{1} \quad 0.1m/s & \textcircled{2} \quad 0.2m/s \\ \textcircled{3} \quad 0.3m/s & \textcircled{4} \quad 0.4m/s \\ \textcircled{5} \quad 0.5m/s & \end{array}$$

7. 비등과 응축에 의한 열전달에 대한 설명 중 틀린 것은?

- ① 핵 비등이 막 비등보다 낮은 온도에서 일어난다.  
 ② 전이비등 영역에서 온도가 증가할수록 열전달 계수가 감소하는 영역이 존재한다.  
 ③ 수증기 응축시 불응축 기체는 응축을 방해하여 열전달 속도를 감소시킨다.  
 ④ 응축특성은 응축 표면의 특성에 영향을 받는다.  
 ⑤ 액의 점도가 높을 때 막상 응축이 적상 응축보다 열전달이 잘된다.

8. 대향류, 동심관 열교환기가 대형 산업용 가스터빈 엔진의 윤활유를 냉각시키는데 이용된다. 안쪽관에 유량 0.2kg/s로 냉각수가 흐르고, 바깥쪽 환상공간을 통하여 유량 0.1kg/s로 윤활유가 흐른다. 윤활유는 100°C로 열교환기로 들어가서 60°C로 나오고, 냉각수인 물은 30°C로 열교환기에 들어간다. 이 열교환기에서 LMTD(Log Mean Temperature Difference)는 얼마인가? (단, 윤활유와 물의 비열은 각각 2,000J/kg·K, 4,000J/kg·K,  $\ell_{n2}=0.7$ ,  $\ell_{n3}=1.1$ 로 계산 한다)

$$\begin{array}{ll} \textcircled{1} \quad 43^\circ\text{C} & \textcircled{2} \quad 46^\circ\text{C} \\ \textcircled{3} \quad 49^\circ\text{C} & \textcircled{4} \quad 52^\circ\text{C} \\ \textcircled{5} \quad 55^\circ\text{C} & \end{array}$$

9. 높이 80cm, 너비 40cm, 두께 3.2mm인 유리창이 있다. 유리창 양면의 온도가 각각 10°C와 20°C이고 정상상태라면 유리창을 통과하는 열전달률(W)은? (단, 두께 방향으로 열전도만 고려하며, 이 유리의 열전도율은 2.0W/m·K이다)

$$\begin{array}{ll} \textcircled{1} \quad 20 & \textcircled{2} \quad 100 \\ \textcircled{3} \quad 500 & \textcircled{4} \quad 2000 \\ \textcircled{5} \quad 4000 & \end{array}$$

10. 부피변화가 없는 단일 구 주위를 흐르는 흐름에 의한 강제 대류 물질전달 상관식은 다음과 같이 주어진다.

$$Sh_D = A + 0.6 Re_D^{1/2} Sc^{1/3} \quad \text{여기서 } A \text{의 값은?}$$

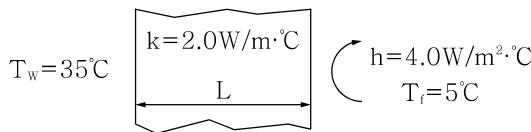
(단,  $Sh_D$ 와  $Re_D$ 는 구의 지름을 기준으로 한 Sherwood수와 Reynolds수이고,  $Sc$ 는 Schmidt수이다)

$$\begin{array}{lll} \textcircled{1} \quad 1/4 & \textcircled{2} \quad 1 & \textcircled{3} \quad 2 \\ \textcircled{4} \quad 1/2 & \textcircled{5} \quad 4 & \end{array}$$

11. 다음 중 대류열전달에 관련한 무차원수에 대한 설명으로 옳은 것은?

- ① Nusselt수는 대류열전달에 대한 복사열전달의 비이다.
- ② 관성력이 일정할 경우 점성력이 증가할수록 Reynolds수는 커진다.
- ③ Grashof수는 고체의 특성길이의 3승에 비례한다.
- ④ 강제대류에서 Nusselt수는 Reynolds수와 관련이 있으나 Prandtl수와는 무관하다.
- ⑤ 자연대류에서 층류와 난류는 Prandtl수로 판별한다.

12. 그림과 같이 왼쪽 벽이  $35^{\circ}\text{C}$ 이고 오른쪽 벽에서  $5^{\circ}\text{C}$  유체로 대류열전달이 일어날 때, 통과 열유속을  $60\text{W/m}^2$  이하로 제한하기 위한 벽의 두께  $L(\text{m})$ 은? (단,  $k$ 는 벽의 열전도,  $h$ 는 유체의 열전달계수이다)



- ① 0.002
- ② 0.01
- ③ 0.25
- ④ 0.5
- ⑤ 2

13. 다음 관마찰계수에 대한 설명으로 옳은 것은?

- ① 완전발달 층류 유동에서 관마찰계수는 Reynolds수에 반비례한다.
- ② Moody선도에 따르면 난류 유동에서 관마찰계수는 Reynolds수에 관련이 있으나 표면거칠기에는 무관하다.
- ③ 난류 유동에서 관마찰계수는 Prandtl수의 1/3승에 비례한다.
- ④ 완전발달 난류 유동에서 관마찰계수는 Reynolds수가 증가할수록 증가한다.
- ⑤ 수력직경이 같을 때 층류 유동에서 정사각형 단면에 대한 관마찰계수는 원형판에 대한 관마찰계수보다 크다.

14. 안지름이 10mm이고 길이 10m인 관 내부에 유체가  $0.2\text{kg/s}$ 로 흐른다. Reynolds수를 구하고 유동이 층류인지 난류인지 판단하면? (단, 유체의 밀도와 점성계수는 각각  $1,000\text{kg/m}^3$ 과  $1 \times 10^{-4}\text{N}\cdot\text{s}/\text{m}^2$ 이다)

- ①  $\frac{5}{\pi}$ , 층류
- ②  $\frac{100}{\pi}$ , 층류
- ③  $\frac{4000}{\pi}$ , 층류
- ④  $\frac{200000}{\pi}$ , 난류
- ⑤  $\frac{800000}{\pi}$ , 난류

15. 해발 100m에 위치하고 있는 기상대에서 측정한 기압이  $0.97\text{bar}$ 라고 보고되었다. 만약 여러분이 해발 300m인 산 정상에 있다면 그 곳에서의 압력은 얼마인가? (단, 공기의 밀도는  $1\text{kg/m}^3$ 로 일정, 중력가속도는  $10\text{m/s}^2$ 이라고 가정 한다)

- ① 0.95bar
- ② 0.968bar
- ③ 0.97bar
- ④ 1.17bar
- ⑤ 0.9698bar

16. 복사능이 0.3이고 온도가  $300\text{K}$ 인 '표면A'와 비교할 때 복사능이 0.9이고 온도가  $600\text{K}$ 인 '표면B'의 총 복사에너지 '표면A'의 총 복사에너지에 대해 몇 배인가?

- ① 3
- ② 6
- ③ 16
- ④ 24
- ⑤ 48

17. 다음 중 열전달과 물질전달에 관련하는 Prandtl수와 Schmidt수의 표현으로 옳은 것은? (단,  $\alpha$ ,  $\nu$ ,  $D_{ab}$ 는 각각 열확산계수, 동점성계수, 물질확산계수이다)

- ①  $\frac{\alpha}{\nu}$ ,  $\frac{\nu}{D_{ab}}$
- ②  $\frac{\nu}{D_{ab}}$ ,  $\frac{\alpha}{\nu}$
- ③  $\frac{\alpha}{D_{ab}}$ ,  $\frac{\nu}{D_{ab}}$
- ④  $\frac{\alpha}{\nu}$ ,  $\frac{D_{ab}}{\nu}$
- ⑤  $\frac{\nu}{\alpha}$ ,  $\frac{\nu}{D_{ab}}$

18. 다음 중 총괄열전달계수(열관류율, overall heat transfer coefficient)에 대한 설명으로 옳은 것은?

- ① 열플러스(flux)가 동일할 경우 총괄열전달계수는 온도차이가 클수록 크다.
- ② 일반적인 열교환기의 총괄열전달계수에서 전도열저항의 비중이 가장 크다.
- ③ 총괄열전달계수는 전도열저항만 고려할 때 사용한다.
- ④ 파이프에서 한쪽 표면을 기준으로 한 총괄열전달계수는 바깥쪽 표면을 기준으로 한 것 보다 크다.
- ⑤ 총괄열전달계수는 총열저항에 비례한다.

19. 수소기체가 두께가 0.3mm인 맴브레인막의 양쪽에 3bar와 1bar를 유지하며 등몰확산하고 있고, 맴브레인 내 수소의 확산계수는  $9 \times 10^{-8}\text{m}^2/\text{s}$ 이다. 막을 통한 수소의 물질확산 유속( $\text{kg/s} \cdot \text{m}^2$ )은 얼마인가? (단, 막의 양쪽 경계에서의 농도는 각각  $4.5 \times 10^{-3}\text{kmol/m}^3$ 과  $1.5 \times 10^{-3}\text{kmol/m}^3$ 이며, 수소의 분자량은 2kg/kmol이다)

- ①  $0.8 \times 10^{-6}\text{kg/s} \cdot \text{m}^2$
- ②  $1.3 \times 10^{-6}\text{kg/s} \cdot \text{m}^2$
- ③  $1.8 \times 10^{-6}\text{kg/s} \cdot \text{m}^2$
- ④  $2.3 \times 10^{-6}\text{kg/s} \cdot \text{m}^2$
- ⑤  $2.8 \times 10^{-6}\text{kg/s} \cdot \text{m}^2$

20. 작은 기공에서의 확산으로 기공의 크기가 기체의 평균자유거리보다 작을 경우 나타나는 확산은?

- ① 표면확산
- ② Knudsen확산
- ③ 빈자리확산
- ④ Fick확산
- ⑤ 격자간확산