



موسسه آموزش عالی آزاد

با مجوز رسمی وزارت علوم، تحقیقات و فناوری

آزمون آزمایشی تحصیلات تکمیلی  
(دوره‌های کارشناسی ارشد)  
سال ۱۳۹۳

آزمون ۲۵ درصد اول

دفترچه حل تشریحی

مهندسی شیمی

کد ( ۱۲۵۷ )

۱- گزینه ۲ درست است.

۲- گزینه ۱ درست است.

۳- گزینه ۳ درست است.

۴- گزینه ۳ درست است.

۵- گزینه ۴ درست است.

۶- گزینه ۱ درست است.

۷- گزینه ۴ درست است.

۸- گزینه ۱ درست است.

۹- گزینه ۴ درست است.

۱۰- گزینه ۴ درست است.

۱۱- گزینه ۱ درست است.

۱۲- گزینه ۴ درست است.

۱۳- گزینه ۲ درست است.

۱۴- گزینه ۲ درست است.

۱۵- گزینه ۳ درست است.

۱۶- گزینه ۳ درست است.

با توجه به متن ضرایب معنده ویریال معیاری از برخوردهای مولکولی می‌باشد.

۱۷- گزینه ۴ درست است.

با توجه به اینکه در متن ذکر شده است:

However, a complete general form for expressing gas non-ideality is the series expansion first as the Virial equation of state

معادله ویریال از معادله واندروالس کاملتر می‌باشد.

۱۸- گزینه ۱ درست است.

با توجه به اینکه در متن ذکر شده است:

Virial coefficients are functions of the temperature only

ضرایب ویریال تابعی از دما می‌باشد.

۱۹- گزینه ۲ درست است.

با توجه به اینکه در متن ذکر شده است:

It can be shown, by statistical mechanics, that the first coefficient is a function of the interaction of an isolated pair of molecules

ظریب اول ویریال نشاندهنده تأثیر بین دو مولکول بر یکدیگر می‌باشد.

۲۰- گزینه ۲ درست است.

با توجه به اینکه در متن ذکر شده است:

The fan consists of a **rotating** arrangement of vanes or blades which act on the air

۲۱- گزینه ۴ درست است.

با توجه به اینکه در متن ذکر شده است:

Fans produce air flows with high volume and low pressure, as opposed to compressors which produce high pressures at a comparatively low volume

Fan و compressor دارای دو عملکرد متفاوت می‌باشند که fan دارای دبی حجمی بالاتر و فشار کمتر می‌باشد در صورتی که compressor تولید جریانی با دبی کمتر و فشار بالاتر می‌کند.

**۲۲- گزینه‌ی ۳ درست است.**

با توجه به اینکه در متن ذکر شده است:

While fans are often used to cool people, they do not actually cool air, but work by evaporative cooling of sweat and increased heat conduction into the surrounding air due to the airflow from the fans

سرمايش ايجاد شده توسيط دمنده‌ها به علت تبخير رطوبت پوست می‌باشد و دمنده خود توليد هواي سرد نمي‌کند.

**۲۳- گزینه‌ی ۱ درست است.**

با توجه به اینکه در متن ذکر شده است:

Thus, fans may become ineffective at cooling the body if the surrounding air is near body temperature and contains high humidity.

بنابراین چنانچه دما و رطوبت هواي ورودي کمتر باشد دمنده عملکرد بهتری دارد.

**۲۴- گزینه‌ی ۲ درست است.**

با توجه به اين‌كه در متن ذکر شده است:

One is palladium, which is permeable to hydrogen, but not (in any reasonable length of time) to other gases.

فقط هيdroژن می‌تواند از پالاديوم نفوذ نماید.

**۲۵- گزینه‌ی ۱ درست است.**

با توجه به اینکه در متن ذکر شده است:

In such cases, at equilibrium (when the chemical potential of the diffusing gas must be the same on both sides of the membrane)

در هر دو طرف توانایی نفوذ گاز می‌بايستی برابر باشد.

**۲۶- گزینه‌ی ۴ درست است.**

در قسمت انتهایی متن هر سه گزینه به عنوان نتیجه‌ای از قانون دالتون برای فشار جزئی ذکر شده است

**۲۷- گزینه‌ی ۱ درست است.**

Distributor به معنی پخش‌کننده می‌باشد که هم معنی کلمه Sparger می‌باشد.

**۲۸- گزینه‌ی ۳ درست است.**

با توجه به اینکه در متن ذکر شده است:

At lower fluid velocities, the solids remain in place as the fluid passes through the voids in the material. This is known as a packed bed reactor

در سرعت‌های کم ذرات جامد بر روی سطح پخش‌کننده جمع می‌شوند و سیال از لابلای انها می‌گذرد.

**۲۹- گزینه‌ی ۳ درست است.**

با توجه به اینکه در متن ذکر شده است:

As the fluid velocity is increased, the reactor will reach a stage where the force of the fluid on the solids is enough to balance the weight of the solid material. This stage is known as incipient fluidization and occurs at this minimum fluidization velocity

در مرحله اولیه سیالیت (حداقل سیالیت) نیروی ناشی از سیال بر وزن ذرات غلبه کرده و قادر به شناورسازی آن‌ها می‌باشد.

**۳۰- گزینه‌ی ۲ درست است.**

با توجه به اینکه در متن ذکر شده است:

Once this minimum velocity is surpassed, the contents of the reactor bed begin to expand and swirl around much like an agitated tank or boiling pot of water. The reactor is now a fluidized bed

گردش ذرات جامد سبب می‌شود که برج سیال شده همانند یک agitated tank رفتار نماید.

**۳۱**-گزینه ۳ درست است.

ضریب هدایت حرارتی آب به فرم مایع اشباع با افزیش دما ابتدا افزایش و سپس کاهش می‌یابد.

**۳۲**-گزینه ۴ درست است.

با توجه به این که درون دیواره نقطه  $\max$  نداریم یعنی:

$$x_{\max} > L$$

$$x_{\max} = \frac{K(T_2 - T_1)}{2qL} \quad (\text{اثبات در کتاب پارسه})$$

$$\dot{q} < \frac{K(T_2 - T_1)}{2L^2} \quad (L \text{ نصف ضخامت دیواره است})$$

بنابراین همچنان که از معادله فوق ملاحظه می‌شود اگر توان منبع از حدی کوچک‌تر باشد درون دیواره نقطه  $\max$  تشکیل نمی‌شود.

با توجه به معادله بالا اگر  $K$  دیواره بزرگ باشد، اختلاف دمای طرفین دیواره زیاد باشد و یا ضخامت دیواره کم باشد (بزرگ

باشد) منبع حرارتی قادر به ایجاد نقطه  $\max$  درون دیواره نخواهد بود.

**۳۳**-گزینه ۱ درست است.

$$Q = \dot{q}V = hA(T_w - T_\infty)$$

$$\dot{q} \left[ \frac{1}{2} \left( \frac{4}{3} \pi R^3 \right) \right] = h \left( 2\pi R^2 \right) (T_w - T_\infty)$$

$$T_w = T_\infty + \frac{\dot{q}R}{2h}$$

**۳۴**-گزینه ۳ درست است.

انتقال حرارت در مخروط ناقص مشابه انتقال حرارت در استوانه‌ای است به قطر  $D_e = \sqrt{D_1 D_2}$ .

$$Q = KA_{av} \frac{\Delta T}{L}$$

$$A_{av} = \frac{\pi}{4} D_e^2 \quad , \quad D_e = \sqrt{D_1 D_2}$$

$$R = \frac{L}{KA_{av}} = \frac{L}{K \left( \frac{\pi}{4} D_1 D_2 \right)} = \frac{4L}{\pi K D_1 D_2}$$

**۳۵**-گزینه ۴ درست است.

با نوشتن بیلان انرژی برای کره داریم:

$$q_1'' \left( 4\pi R_1^2 \right) + \dot{q} \left[ \frac{4}{3} \pi R_1^3 - \frac{4}{3} \pi R_1^3 \right] = q_2'' \left( 4\pi R_2^2 \right)$$

$$q_2'' = q_1'' \left( \frac{R_1}{R_2} \right)^2 + \frac{\dot{q} R_2 \left( 1 - \left( \frac{R_1}{R_2} \right)^2 \right)}{3}$$

$$\frac{R_1}{R_2} = \frac{1}{2} \quad , \quad q_1'' = 4000 \frac{W}{m^2} \quad , \quad \dot{q} = 1000 \frac{W}{m^2} \quad , \quad R_2 = 0.3m$$

$$q_2'' = 4000 \times \frac{1}{4} + \frac{1000 \times 0.3 \times \left( 1 - \frac{1}{4} \right)}{3}$$

$$q_2'' = 1000 + 700 = 1700 \frac{W}{m^2}$$

**۳۶-** گزینه ۳ درست است.

شعاع بحرانی کره از رابطه زیر محاسبه می‌شود:

$$r_{cr} = \frac{2k}{h} = \frac{2 \times 0.5}{10} = 0.1 \text{ m} = 10 \text{ cm}$$

$$10 - 2 = 8 \text{ cm}$$

**۳۷-** گزینه ۴ درست است.

عوامل غیر خطی شدن توزیع دما عبارتند از:

(۱) تغییر سطح انتقال حرارت در مسیر انتقال (مثل انتقال حرارت در راستای شعاعی در استوانه و کره)

(۲)  $k$  تابع دما باشد (نرولی تقریر رو به بالا،  $k$  صعودی تقریر رو به پایین)

(۳) گرمایش یا سرمایش (نایابیدار) در دیواره انجام شود (تقریر رو به بالا گرمایش، تقریر رو به پایین سرمایش)

با توجه به توضیحات فوق گزینه ۴ جواب صحیح است.

**۳۸-** گزینه ۳ درست است.

دیمانسیون نرخ انتقال حرارت  $W$  می‌باشد.

**۳۹-** گزینه ۳ درست است.

چون مقاومت هوای اطراف از همه مقاومتها بیشتر است (به علت  $h$  کم)، بنابراین مؤثرترین راه حل کاهش مقاومت هوا با افزایش  $h$  هواست.

**۴۰-** گزینه ۱ درست است.

با توجه به غیرخطی و درجه ۲ بودن توزیع دما دیواره می‌تواند دارای چشمی یا چاه حرارتی باشد با توجه به این‌که:

$$\frac{\partial^2 T}{\partial X^2} = -100 < 0$$

بنابراین تقریر منحنی رو به پایین است، یعنی دیواره دارای چشمی حرارتی است.

**۴۱-** گزینه ۴ درست است.

کارائی پره مطابق معادله زیر بیان می‌شود.

$$\eta_p = \sqrt{\frac{kP}{hA}}$$

بنابراین برای داشتن کارائی بالا لازم است.

$k$  بزرگ باشد.

$h$  کوچک باشد.

$\frac{P}{A}$  بزرگ باشد.

**۴۲-** گزینه ۴ درست است.

$$Q = \sqrt{hPKA}\theta_0$$

برای داشتن  $Q$  بزرگ‌تر لازم است:

$K$  بزرگ باشد.

$h$  بزرگ باشد.

$A, P$  بزرگ باشند.

**۴۳-** گزینه ۳ درست است.

$$\frac{\theta}{\theta_0} = e^{-mx}$$

با توجه به برابر شدن دمای دارایم:

$$m_A x_A = m_B x_B$$

$$m = \sqrt{\frac{hP}{kA}}$$

بنابراین:

$$\frac{k_B}{k_A} = \left( \frac{x_B}{x_A} \right)^r = \left( \frac{\frac{L}{F}}{\frac{L}{r}} \right)^r = \frac{1}{r}$$

$$k_A = r k_B$$

**۴۴- گزینه ۴ درست است.**

معادله بیلان انرژی در حالت کلی به صورت زیر است:

$$\frac{d}{dx} \left( k_A \frac{dT}{dx} \right) + \dot{q}_A = 0$$

با فرض  $k$  ثابت:

$$\frac{d}{dx} \left( A \frac{dT}{dx} \right) + \frac{\dot{q}_A}{k} = 0$$

در صورتی که  $A$  ثابت باشد:

$$\frac{d^r T}{dx^r} + \frac{\dot{q}}{k} = 0$$

در صورتی که  $A$  ثابت نباشد و  $\dot{q} = 0$  باشد:

$$A \frac{d^r T}{dx^r} + \left( \frac{dA}{dx} \right) \frac{dT}{dx} = 0$$

$$\frac{d^r T}{dx^r} + \left( \frac{1}{A} \frac{dA}{dx} \right) \frac{dT}{dx} = 0$$

در مخروط ناقص:

$$A = \frac{\pi D^r}{r}$$

$$D \sim x$$

بنابراین:

$$\frac{1}{A} \frac{dA}{dx} = \frac{1}{x^r} (rx) = \frac{r}{x}$$

**۴۵- گزینه ۳ درست است.**

ترتیب چیدن عایق‌ها در عایق‌بندی سطوح سرد عبارت است.

K نزولی با دما - K مستقل از دما - K صعودی با دما - سطح سرد

- مخزن - B - A - C

## ترمو دینامیک

**۴۶- گزینه ۱ درست است.**

$$C_P - C_V = T \bar{V} \frac{\alpha^r}{\beta}$$

$$\alpha = \left( \frac{1}{V} \frac{dV}{dT} \right)_P = 0 \quad \Rightarrow \quad C_P = C_V$$

۴۷- گزینه ۱ درست است.

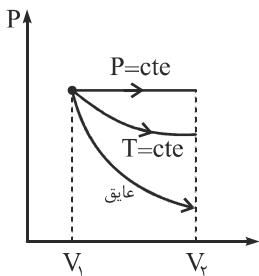
$$Q = \Delta h = m(h_g - h_1) = m(h_g - (h_f + xh_{fg})) = m(1-x)h_{fg}$$

$$\Rightarrow 4500 = 5 \times (1-x) \times 2000 \Rightarrow x = 0.55$$

$$x = \frac{\text{جرم بخار}}{\text{جرم کل}} = \frac{0.55 \times 5}{2/75} = 2/75 \text{ kg}$$

$$\text{جرم مایع} = 2/25 \text{ kg}$$

۴۸- گزینه ۳ درست است.



بنابراین کاهش فشار در فرآیندهای بی درو به ازای یک  $\Delta V$  یکسان از دیگر فرآیندها بیشتر می باشد. در واقع فشار نهایی کمتر خواهد بود.

۴۹- گزینه ۱ درست است.

حداقل دما در طی یک فرآیند بی دررو حاصل می شود که:

$$\frac{T_r}{T_1} = \left( \frac{V_1}{V_r} \right)^{\gamma-1} \Rightarrow \frac{T_r}{600} = \left( \frac{1}{9} \right)^{\gamma-1} \Rightarrow T_r = 600 \times 9^{1-\gamma}$$

$$\left( C_V = \frac{R}{\gamma-1} \Rightarrow \gamma = \frac{2}{\gamma-1} \Rightarrow \gamma = 1.5 \right)$$

$$T_r = 600 \times 9^{-0.5} = 200 \text{ K} \Leftrightarrow 200 \text{ K} \Leftrightarrow -73^\circ \text{C}$$

۵۰- گزینه ۱ درست است.

کار در فرآیند آدیباتیک  $(PV^k = \text{cte})$

$$\Delta u = -W = \frac{P_r V_r - P_1 V_1}{K-1}$$

بنابراین شیب برابر  $\frac{1}{k-1}$  می باشد.

$$m = \frac{1}{K-1} = \frac{1}{2-1} = 1$$

۵۱- گزینه ۲ درست است.

بازده حداکثر مربوط به بازده حالت کارنو می باشد:

$$\eta_c = 1 - \frac{T_C}{T_H} = \eta_c = 1 - \frac{600}{1200} = \frac{1}{2}$$

$$\eta_{\text{واقعی}} = 1 - \frac{Q_C}{Q_H} = 0.8 \times \frac{1}{2} \Rightarrow 1 - \frac{Q_C}{1800} = \frac{1}{20}$$

$$\frac{12}{20} = \frac{Q_C}{1800} \Rightarrow Q_C = \frac{12 \times 1800}{20} = 1080$$

$$W = Q_H - Q_C = 1800 - 1080 = 720 \text{ kJ}$$

**۵۲**- گزینه ۳ درست است.

در نقطه‌ی بحرانی دو رابطه‌ی زیر برقرار است:

$$\left(\frac{dP}{dV}\right)_{T_c} = 0, \quad \left(\frac{dT}{dV}\right)_{T_c} = 0$$

$$k = -\frac{1}{V} \left(\frac{dV}{dP}\right)_{T_c} = \infty$$

**۵۳**- گزینه ۳ درست است.

$$W = P\Delta V \Rightarrow P(V_2 - V_1) = P\left(\frac{m}{\rho_2} - \frac{m}{\rho_1}\right) \Rightarrow W = 1 \times \left(\frac{10 \times 100}{4} - \frac{10 \times 100}{5}\right) = 250 - 200 = 50 \text{ atm.cm}^3$$

**۵۴**- گزینه ۲ درست است.

$$PV^n = \text{cte} \quad W = \frac{P_2 V_2 - P_1 V_1}{1-n} = \frac{R \Delta T}{1-n} \Rightarrow \left(C_V = \frac{R}{K-1}\right) \Rightarrow W = C_V \Delta T \frac{k-1}{1-n}$$

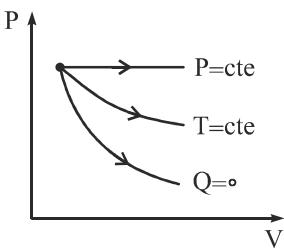
**۵۵**- گزینه ۳ درست است.

اگر ضریب ژول تامسون گاز برابر صفر شود آن‌گاه گاز در طی فرایند اختناق تغییر دما نمی‌دهد.

$$\begin{aligned} \mu &= \left(\frac{dT}{dP}\right)_h = \frac{V - T \left(\frac{dV}{dT}\right)_P}{-C_P} \\ V &= \frac{a}{P} + \frac{bT}{P} + \frac{CT^2}{P} \Rightarrow \left(\frac{dV}{dT}\right)_P = 0 + \frac{b}{P} + \frac{2CT}{P} \\ \mu &= \frac{\frac{a}{P} + \frac{bT}{P} + \frac{CT^2}{P} - \frac{bT}{P} - \frac{2CT^2}{P}}{-C_P} = \frac{\frac{a}{P} - \frac{CT^2}{P}}{-C_P} \\ \Rightarrow a &= 0, \quad c = 0 \end{aligned}$$

با صفر شدن  $c, a$  گاز حالت ایده‌آل داشته و در گاز ایده‌آل همواره  $\mu = 0$  است.

**۵۶**- گزینه ۴ درست است.



با توجه به سطح زیر نمودار  $P-V$  که مبین کار است در فرآیند ایزوبار کار در حالت ماقزیم می‌باشد و کار در حالت ایزوترم از ادیباتیک بیشتر است.

**۵۷**- گزینه ۳ درست است.

دیاگرام فاز نشان‌دهنده‌ی تغییرات  $T-P$  می‌باشد.  
که:

$$\frac{dP}{dT} = \frac{\Delta S}{\Delta V_m}$$

به علت این‌که  $\Delta V_m$  در تغییر جامد - مایع بسیار کوچک است بنابراین در نمودار فاز شیب خط تعادل ذوب بیشترین است.

**۵۸**- گزینه ۱ درست است.

چنان‌چه سیستم را راکتور در نظر بگیریم:

$$\sum h_{in} + Q_{in} = \sum h_{out} + W_{out}$$

$$40 \times 70 + 60 \times 100 + Q = 100 \times 250 + (-5200) \Rightarrow Q = 25000 - 8800 - 5200 = 11000 \frac{\text{kJ}}{\text{s}}$$

$$Q = MC\Delta T \Rightarrow -11000 = m \times 4 \times (35 - 85) \Rightarrow m^c = 55 \frac{\text{kg}}{\text{s}}$$

**۵۹**- گزینه ۲ درست است.

نقطه جوش نرمال  $P = 1\text{atm}$

$$0 = \frac{-33000}{T} + 20 = 0 \Rightarrow T = 1650\text{K}$$

با توجه به معادله روبرو:

$$\frac{d\ln P^S}{dT} = \frac{\Delta H_S \rightarrow V}{RT^r} \Rightarrow \Delta H_S \rightarrow V = 34000\text{R}$$

$$\frac{d\ln P^L}{dT} = \frac{\Delta H_L \rightarrow V}{RT^r} \Rightarrow \Delta H_L \rightarrow V = 33000\text{R}$$

$$\Delta H_S \rightarrow L = \Delta H_S \rightarrow V - \Delta H_L \rightarrow V = 1000\text{R} = 2000\text{cal}$$

**۶۰**- گزینه ۱ درست است.

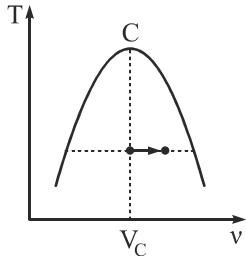
با توجه به مقدار ضریب ژول تامسون:

$$\mu = \frac{\frac{RT^r}{P} \frac{dZ}{dT}}{C_P} \Rightarrow \mu \propto \frac{dZ}{dT}_P$$

در فرآیند مربوط به مبدل با افزایش دما در فشار ثابت ضریب تراکم‌پذیری کاهش یافته است بنابراین  $\mu < 0$  می‌باشد سپس گاز در فرآیند اختناق گرم می‌شود. (مثل هلیوم و هیدروژن)

$$T_2 < T_3$$

**۶۱**- گزینه ۲ درست است.



با توجه به این که میزان مایع با افزایش دما تغییر نمی‌کند بنابراین  $(V = V_C)$  حجم مولی برابر حالت بحرانی می‌باشد و برای از بین بردن این مانع می‌بایست  $V$  را افزایش داد که با کاهش مول‌های ظرف و یا افزایش حجم ظرف این موضوع امکان‌پذیر است.

**۶۲**- گزینه ۴ درست است.

$$B' = \frac{T_H}{T_H - T_L}, B = \frac{T_L}{T_H - T_L} \Rightarrow \frac{B'}{B} = \frac{T_H}{T_L} = \frac{120}{300} = 4$$

$$\left( B' = \frac{4}{3}, B = \frac{1}{3} \right)$$

**۶۳**- گزینه ۴ درست است.

چنانچه قانون اول ترمودینامیک را حول مخزن بنویسیم:

$$\Delta u = Q - W \begin{cases} Q = 0 & \text{عایق} \\ W = 0 & \text{کار خلاه} \end{cases} \Rightarrow \Delta u = 0$$

$$\Delta u = C_V \Delta T = 0 \Rightarrow T = \text{ثابت} = 25^\circ\text{C}$$

$$\frac{P_1 V_1}{T_1} = \frac{P_2 V_2}{T_2} \Rightarrow 18 \times 3 = 15 \times P_2 \Rightarrow P_2 = 3/6 \text{kPa}$$

**۶۴**-گزینه ۱ درست است.

خواص شدتی جزء خواص مشخصه سیستم هستند که به ماده وابسته نبوده و قابل اندازه‌گیری در تمام نقاط ماده می‌باشند.

**۶۵**-گزینه ۱ درست است.

با نوشتن قانون اول ترمودینامیک برای سیستم‌های جاری و با توجه به این‌که سیستم فقط دارای جریان ورودی است و خروجی ندارد داریم:

$$Q + m_{in}h_{in} = m_{out}u_{out} \Rightarrow Q = -m[C_P T_{in} - C_V T_{out}] \Rightarrow Q = -mT_0(C_P - C_V) = -mT_0R \Rightarrow -830000 = -1000 \times T_0 \times 8/3$$

$$T_0 = 100K \approx -173$$

### مکانیک سیالات

**۶۶**-گزینه ۴ درست است.

- مرکز فشار همواره در زیر مرکز سطح قرار دارد.

- مرکز فشار مرکز اثر نیروی برآیند می‌باشد. و نه متوسط.

- فشار کل و نیروی کل وارد بر یک سطح از روی مرکز سطح محاسبه شده و وابسته به مرکز فشار نمی‌باشد.

**۶۷**-گزینه ۲ درست است.

$$F_1 \times L = \rho g \frac{L}{4} \times A \times \left( \frac{L}{2} + \frac{2}{3} \frac{L}{2} \right)$$

$$F_2 \times L = \rho g \frac{L}{4} \times A \times \left( \frac{1}{3} \times \frac{L}{2} \right)$$

$$\frac{F_1}{F_2} = \frac{\frac{5}{3}}{\frac{1}{3}} = 5$$

**۶۸**-گزینه ۳ درست است.

$F = \rho g \bar{h} \cdot A = 0/2 \times \rho_w g \times 0/25 \times 1 \times 0/5 = 250N$

$$F = (\rho g L + \rho_w g \bar{h}') A = [0/2 \rho_w g \times 0/5 + \rho_w g \times 0/5] 1 \times 1 = 0/8 \rho_w g = 6000N$$

بنابراین نیروی کل برابر  $6250N$  می‌باشد.

**۶۹**-گزینه ۴ درست است.

نیروی وارد بر دریچه ناشی از فشار در زیر دریچه می‌باشد:

$$F_D + 3 \times \gamma_w - 2 \times 5 \gamma_w = 0$$

$$F_D = 7\gamma_w$$

$$F = F_D A = 7\gamma_w \times 0/4 \times 0/4 = 11200N$$

بنابراین وزن دریچه باید برابر نیروی  $F$  باشد تا آب به بیرون نریزد.

**۷۰**-گزینه ۳ درست است.

$$F = P_D A = 7\gamma_w \times 0/4 \times 0/4 = 11200N$$

$$P_B = -500 \times 10 \times 0/6 = -3000pa$$

**۷۱**-گزینه ۱ درست است.

با توجه به خطی بودن فشار بر حسب  $y$  در می‌یابیم که دانسیته سیال ثابت می‌باشد. همچنین فشار داده شده مطلق است زیرا در

$$p_0 = 10^5 pa \leftarrow y = 0$$

$$p = 50y + 10^5 \xrightarrow{\text{فشار نسبی}} p' = p - 10^5 = 50y$$

$$p' = \rho gy \Rightarrow 50y = \rho gy \Rightarrow \rho = 5$$

۷۲- گزینه ۳ درست است.

$$P = \int_0^y \rho g dy = P = g \int_0^y \Delta + 2y dy = g(\Delta y + y^2)$$

$$\frac{P_3}{P_5} = \frac{\Delta + 3 + 9}{\Delta + 5 + 25} = \frac{24}{50} = \frac{12}{25}$$

۷۳- گزینه ۳ درست است.

طبق قانون پاسکال در سیالات ساکن فشار در تمام جهات یکسان است ولی در سیالی که لایه‌های آن نسبت به هم در حرکت هستند فشار در هر نقطه متوسط فشار در جهات مختلف است.

$P = P_x = P_z = P_y$  در سیال ساکن

$$P = \frac{P_x + P_z + P_y}{3} \text{ در سیال متحرک}$$

۷۴- گزینه ۲ درست است.

نیروی وزن = نیروی موینیگی

$$2L \times \sigma \cos \alpha = L h t \gamma \Rightarrow t = \frac{2\sigma \cos \alpha}{\gamma h}$$

با توجه به این که ارتفاع موینیگی ( $t$ ) در هر دو برابر است:

$$\frac{2\sigma_1 \cos \alpha}{\rho_1 gh} = \frac{2\sigma_2 \cos \alpha}{\rho_2 gh} \Rightarrow \frac{\rho_1}{\rho_2} = \frac{2\sigma_1}{\sigma_2}$$

۷۵- گزینه ۴ درست است.

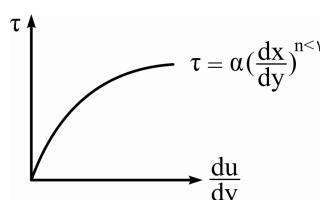
$$\text{در گاز } v = \frac{\mu}{P} \text{ می‌باشد که با افزایش فشار مقدار ویسکوزیته‌ی سینماتیکی کاهش می‌یابد.}$$

۷۶- گزینه ۳ درست است.

$$\tau = \mu \cdot \frac{du}{dy}$$

$$\frac{d\tau}{du'} = \frac{1}{2} \alpha \frac{1}{u'}$$

بنابراین با افزایش گرادیان سرعت شبیب نمودار که می‌بین مقدار ویسکوزیته می‌باشد کاهش می‌یابد که این موضوع مشخص کننده سیال شبیه پلاستیک است.



۷۷- گزینه ۱ درست است.

$$dT = r \cdot dF = r \tau \cdot dA = r \tau \pi r dr$$

$$\left( \tau = \mu \frac{v}{t} = \mu \frac{rw}{t} \right)$$

$$T = \frac{\pi w \mu}{t} \int r dr = \frac{\pi \mu w R^2}{2t}$$

حال اگر شعاع نصف و  $w$  چهار برابر شود:

$$\frac{T_r}{T_1} = \frac{\frac{\pi w \times \left(\frac{1}{2}\right)^2 R^2}{2t}}{\frac{\pi w R^2}{2t}} = \frac{1}{4} \Rightarrow T_r = \frac{T_1}{4}$$

**۷۸-** گزینه ۴ درست است.

(طول کششی سطحی)  $w = \sigma$   $\Rightarrow$  نیروی وزن = نیروی کشش سطحی

$$w = \sigma / 10 \left( \frac{N}{m} \right) (6)(2)(10^{-3} m) = 12 \times 10^{-4} N$$

که تقریباً برابر  $12 \times 10^{-4}$  گرم می‌باشد.

**۷۹-** گزینه ۱ درست است.

برآیند نیروها بر صفحه‌ی میانی برابر است با:

$$\tau_1 A = \tau_2 A \Rightarrow \mu_1 \frac{du_1}{dh_1} = \mu_2 \frac{du_2}{dh_2}$$

با فرض خطی بودن پروفایل سرعت:

$$\mu_0 \times \frac{V_0 - u}{h} = \frac{2}{\Delta} \mu_0 \frac{u + V_0}{h} \Rightarrow V_0 - u = 1/\Delta u + 1/\Delta V_0$$

$$2/\Delta V_0 = 2/\Delta u \Rightarrow u = V_0$$

**۸۰-** گزینه ۱ درست است.

مدول بالک سیال تراکم‌پذیر:

$$k = -V_0 \frac{\Delta P}{\Delta V} = -h \frac{\Delta P}{\Delta h} \Rightarrow \Delta h = \frac{-h_0 \Delta P}{k} \Rightarrow \Delta h = \frac{-2 \times 10 / 5}{100} = -\frac{1}{100} m = 1 \text{ cm}$$

## کنترل فرآیندها

**۸۱-** گزینه ۱ درست است.

تابع  $f$  را به شکل یک تابع پله‌ای واحد می‌نویسیم.

$$f(t) = 1 + [-1 - (-1)] U_{\pi}(t) + [3\pi - (-1)] U_{\pi}(t) + [0 - 3\pi] U_{\pi}(t)$$

از تابع  $f$  لابلس می‌گیریم:

$$\begin{aligned} L[f(t)] &= F(s) = \frac{1}{s} - \frac{2}{s} e^{-\pi s} + \frac{(3\pi + 1)}{s} e^{-\pi s} - \frac{3\pi}{s} e^{-\pi s} \\ \Rightarrow F(s) &= \frac{1}{s} \left( 1 - 2e^{-\pi s} + (3\pi + 1)e^{-\pi s} - 3\pi e^{-\pi s} \right) \end{aligned}$$

**۸۲-** گزینه ۴ درست است.

با استفاده از تبدیل لابلس داریم:

$$\begin{aligned} s^r y(s) + y(s) &= L[f(x)] \\ \Rightarrow y(s) &= \frac{L[f(x)]}{s^r + 1} \\ y &= L^{-1}[y(s)] = L^{-1}\left[\frac{1}{s^r + 1} L[f(x)]\right] = \underbrace{L^{-1}\left[\frac{1}{s^r + 1}\right]}_{g(x)} * f(x) \\ &= \int_0^x \sin(x-t) f(t) dt \end{aligned}$$

**۸۳-** گزینه ۳ درست است.

پاسخ یک سیستم درجه اول به ورودی سینوسی به فرم  $x(t) = A \sin \omega t$  برابر است با:

$$y(t) = \frac{A}{\sqrt{1 + \tau^2 \omega^2}} \sin(\omega t + \tan^{-1}(-\omega \tau))$$

پس داریم:

$$A = \sqrt{2}, \quad \omega = 1, \quad \frac{A}{\sqrt{1+\tau^2\omega^2}} = \frac{\sqrt{2}}{2} \Rightarrow \frac{\sqrt{2}}{\sqrt{1+\tau^2}} = \frac{\sqrt{2}}{2}$$

$$\Rightarrow \sqrt{1+\tau^2} = 2 \Rightarrow \tau^2 = 3 \Rightarrow \tau = \sqrt{3}$$

و با توجه به فرم تابع تبدیل درجه اول این سیستم  $\frac{1}{\tau s + 1}$ , گزینه ۳ درست است.

**۸۴**- گزینه ۳ درست است.

تابع تبدیل این سیستم عبارت است از:

$$G(s) = \frac{ke^{-\tau_d s}}{\tau s + 1}$$

که  $\tau_d$  ترم تاخیر زمانی می‌باشد.

$$Ak = \lambda \xrightarrow{A=2} 2k = \lambda \Rightarrow k = 4$$

$$\tau = 12 - 4 = 8$$

$$\tau_d = 4$$

$$\Rightarrow G(s) = \frac{4e^{-4s}}{8s + 1}$$

**۸۵**- گزینه ۲ درست است.

**۸۶**- گزینه ۲ درست است.

$$y(s) = \frac{2}{s} \times \frac{3s+2}{4s+3}$$

$$\lim_{t \rightarrow \infty} y(t) = \lim_{s \rightarrow 0} sy(s) = \lim_{s \rightarrow 0} \left\{ s \times \frac{2}{s} \times \frac{3s+2}{4s+3} \right\} = 2$$

**۸۷**- گزینه ۳ درست است.

$$T(t) = 1 - e^{-\frac{t}{\tau}}$$

$$0/98 = 1 - e^{-\frac{10}{\tau}} \Rightarrow e^{-\frac{10}{\tau}} = 0/02$$

$$-\frac{10}{\tau} = -3/9 \Rightarrow t = 39 \text{ sec} = 0/65 \text{ min}$$

**۸۸**- گزینه ۳ درست است.

این سیستم دارای شیر غیرخطی  $q = \frac{h^r}{3}$  می‌باشد، ابتدا سیستم را خطی کرده (به کمک بسط تیلور) و سپس تغییر ارتفاع سطح مایع را بررسی می‌کنیم.

$$q_s = \frac{h^r}{3} \rightarrow q_s = \frac{h_s^r}{3} + (h - h_s) \cdot \frac{2}{3} h_s$$

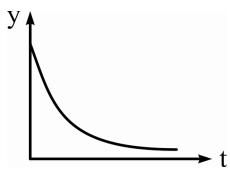
$$\rho q_i - \rho q_s = \rho A \frac{dh}{dt} \Rightarrow q_i - q_s = A \frac{dh}{dt}$$

$$\begin{cases} Q_i = q_i - q_{is} \\ H = h - h_s \end{cases} \Rightarrow Q_i - \frac{2}{3} h_s H = A \frac{dH}{dt}$$

$$Q_i R - \frac{2}{3} h_s H R = A R \frac{dH}{dT} \Rightarrow \tau = \frac{2A}{2h_s} \Rightarrow \tau \propto \frac{1}{h_s}$$

$$\frac{\tau_2}{\tau_1} = \frac{h_1}{h_2} \xrightarrow{\tau_2 = 2\tau_1} \frac{h_1}{h_2} = 2 \rightarrow h_2 = \frac{h_1}{2}$$

-گزینه ۳ درست است.



-گزینه ۲ درست است.

$$y(t) \Big|_{\text{step}} = \int_0^t y(t) \Big|_{\text{impulse}} dt$$

$$\rightarrow F(t) \Big|_{\text{step}} = \int_0^t e^{-t} \cos \omega t dt = \frac{1}{\omega} e^{-t} (\omega \sin \omega t - \cos \omega t)$$

-گزینه ۲ درست است.

$$L\{t \cdot e^{-rt} \cos \omega t\} = -\left\{ L\{e^{-rt} \cos \omega t\} \right\}'$$

$$= -\left\{ L\{\cos \omega t\}_{s \rightarrow s+r} \right\}' = -\left( \frac{s+r}{(s+r)^2 + \omega^2} \right)'$$

$$= -\left( \frac{(s+r)^2 + \omega^2 - 2(s+r)\omega}{(s+r)^2 + \omega^2} \right)' = -\frac{s^2 + 2s}{(s^2 + 2s + r^2 + \omega^2)} = -\frac{s^2 + 2s}{(s^2 + 2s + r^2 + \omega^2)}$$

-گزینه ۲ درست است.

طبق رابطه:  $L\{tf(t)\} = -F'(s)$  داریم:

$$F(s) = \ln\left(1 + \frac{1}{s^r}\right)$$

$$\Rightarrow F'(s) = -\frac{r}{s(s^r + 1)} \Rightarrow L\{tf(t)\} = -F'(s) = \frac{r}{s(s^r + 1)}$$

$$\Rightarrow tf(t) = L^{-1}\left\{\frac{r}{s(s^r + 1)}\right\} = L^{-1}\left\{-\frac{rs}{s^r + 1} + \frac{r}{s}\right\} = -r \cos t + r$$

$$\Rightarrow f(t) = \frac{r(1 - \cos t)}{t}$$

-گزینه ۳ درست است.

$$\frac{H(s)}{Q_i(s)} = \frac{R}{\tau s + 1} \xrightarrow{\tau = AR = 1} \frac{H(s)}{Q_i(s)} = \frac{1}{s+1}$$

$$Q_i(s) = \frac{1}{s} - \frac{1}{s} e^{-rs} = \frac{1}{s} (1 - e^{-rs})$$

$$\Rightarrow H(s) = \frac{1}{s(s+1)} (1 - e^{-rs})$$

-گزینه ۴ درست است.

$$\frac{H_r(s)}{Q_1(s)} = \frac{1}{A_r s} \quad (1)$$

$$\frac{Q_1(s)}{Q_i(s)} = \frac{1}{A_1 \sqrt{h_{ls}} s + 1} \quad (2)$$

$$\frac{H_1(S)}{Q_i(S)} = \frac{1}{A_1 S (A_1 \sqrt{h_{ls}} S + 1)} \quad (2)$$

$$\frac{H_1(S)}{Q_i(S)} = \frac{1}{1 \times S \times (1 \times \sqrt{f} S + 1)} = \frac{1}{S(2S+1)}$$

اثبات معادله (۲) به صورت زیر است:

$$Q_i - (2\sqrt{h_1} - 2\sqrt{h_{ls}}) = A_1 \frac{dH_1}{dt}$$

$$2\sqrt{h_1} - 2\sqrt{h_{ls}} = \frac{1}{\sqrt{h_{ls}}} H_1 \quad \text{با استفاده از بسط تیلور:}$$

$$Q_i(s) - \frac{H_1(s)}{\sqrt{h_{ls}}} = A_1 s H_1(s)$$

$$\frac{H_1(s)}{Q_i(s)} = \frac{\sqrt{h_{ls}}}{A_1 \sqrt{h_{ls}} s + 1}$$

$$q_1 = 2\sqrt{h_1} \rightarrow Q_1(s) = \frac{1}{\sqrt{h_{ls}}} H_1(s) \Rightarrow \frac{Q_1(s)}{Q_i(s)} = \frac{1}{A_1 \sqrt{h_{ls}} s + 1}$$

گزینه ۳ درست است. **۹۵**

$$L \left\{ \int_0^t f(u) du \right\} = \frac{F(s)}{s}$$

داریم:

$$f(u) = \frac{1-e^{-u}}{u} \Rightarrow F(s) = L \left[ \frac{1-e^{-u}}{u} \right]$$

که برای محاسبه لاپلاس بالا از رابطه زیر استفاده می‌کنیم:

$$L \left\{ \frac{f(t)}{t} \right\} = \int_s^\infty F(v) dv$$

$$\Rightarrow L \left[ \frac{1-e^{-u}}{u} \right] = \int_s^\infty \frac{1}{v} - \frac{1}{v+1} dv = \ln \frac{v}{v+1} \Big|_s^\infty = \ln \frac{s+1}{s}$$

$$\Rightarrow L \left\{ \int_0^t f(u) du \right\} = \frac{F(s)}{s} = \frac{1}{s} \ln \frac{s+1}{s}$$

## انتقال جرم و عملیات واحد

گزینه ۳ درست است. **۹۶**

در فرآیند نفوذ جاروئی یک بخار قابل میان یک جزء را از یک مخلوط گازی جدا می‌نماید.

در نفوذ حرارتی: گرادیان دما سبب ایجاد گرادیان غلظت شده و سبب جداسازی می‌شود.

در فرایند تراوش: جداسازی توسط غشا صورت می‌گیرد که ابتدا گاز درون غشا حل شده و سپس نفوذ می‌نماید.

در فرآیند جذب سطحی جذب یک جزء مایع توسط یک جامد می‌باشد.

گزینه ۴ درست است. **۹۷**

در تئوری رسوخ:

$$\bar{N}_A = \bar{k}_L (C_{Ai} - C_{Ao}) = 2 \sqrt{\frac{D_{AB}}{\pi \theta}} (C_{Ai} - C_{Ao})$$

$$\bar{N}_A = 2 \sqrt{\frac{2/15 \times 10^{-8}}{3/14 \times 0/01}} (200 - 0) \approx 400 \times 10^{-3} = 0/4 \frac{\text{mol}}{\text{m}^2 \cdot \text{S}}$$

**۹۸-** گزینه ۴ درست است.

در صعود قطرات، چنانچه قطر ذره بزرگ باشد سطح ذره دچار تغییر شکل متناوب شده و این امر سبب تغییر انتقال جرم به صورت نوسانی می‌شود که تئوری انبساط سطح که بر گرفته از تئوری رسوخ و نوشوندگی می‌باشد در این موقع مورد استفاده قرار می‌گیرد.

**۹۹-** گزینه ۳ درست است.

در تشابه میان پدیده‌های انتقال لازم است تا رژیم جریان‌ها یکسان باشد و تشابه در جریان درهم هم با حفظ شرایط مناسب می‌تواند برقرار باشد.

**۱۰۰-** گزینه ۴ درست است.

در حالت درهم شار نفوذی مجموع شار حاصل از ضرایب نفوذ مولکولی و گردابهای می‌باشد:

$$J_A = -(D_{AB} + E_D) \frac{dc_A}{dz}$$

بنابراین مقدار  $J_A$  بیش از حالت‌های دیگر خواهد بود.  $E_D < 0$

**۱۰۱-** گزینه ۴ درست است.

با توجه به تعریف عدد  $Pe$ :

$$\left. \begin{array}{l} pe_m = Re Sc \\ pe_H = Re pr \end{array} \right\} \Rightarrow pe_m = pe_H \Rightarrow Sc = pr.$$

از روابط بالا به این نتیجه می‌رسیم که  $Pr, Sc$  با هم برابر بوده که این امر در گازها صادق می‌باشد.

**۱۰۲-** گزینه ۲ درست است.

در جریان بر روی سطوح افقی:

$$\left. \begin{array}{l} \bar{sh}_L = a Re^{\circ/\Delta} SC^{\frac{1}{3}} \\ \bar{sh}_T = a' Re^{\circ/\Delta} SC^{\frac{1}{3}} \end{array} \right\} \quad \begin{array}{l} \text{در حالت آرام} \\ \text{در حالت درهم} \end{array} \quad \left. \begin{array}{l} \bar{sh}_L = f \left( \frac{1}{Re^{\circ/3}} \right) \\ \bar{sh}_T = \end{array} \right.$$

**۱۰۳-** گزینه ۱ درست است.

$$\bar{sh} = \frac{\bar{k}_c L}{D_{AB}}$$

در جریان آرام ضخامت لایه مرزی برابر  $\frac{2D}{2K_C} = \delta$  است، در صورتی که از  $k_c$  در انتهای صفحه استفاده شود آن‌گاه  $J$  در انتهای صفحه محاسبه می‌شود:

$$\delta_C = \frac{2D_{AB}}{2K_C}$$

و همچنین در جریان آرام رابطه‌ی بین ضریب انتقال جرم متوسط و موضعی به صورت:

$$\bar{k}_c = 2k_c \Rightarrow k_c = \frac{\bar{sh} D_{AB}}{2L} \Rightarrow \frac{D_{AB}}{k_c} = \frac{2L}{sh}$$

$$\delta_C = \frac{2}{2} \left( \frac{2L}{sh} \right) = \frac{2L}{sh} = \frac{2 \times 1}{1500} = 0.001333 \text{ cm}$$

**۱۰۴-** گزینه ۴ درست است.

با توجه به کم بودن سرعت بر روی دیواره:

$$sh = 3/41 \Rightarrow \frac{k_L \delta}{D_{AB}} = 3/41 \Rightarrow k_L = \frac{D_{AB} \times 3/41}{\delta} = k_L = \frac{5 \times 10^{-9} \times 3/41}{1 \times 10^{-4}} = 17 \times 10^{-7} \frac{m}{s}$$

**۱۰۵-گزینه ۴ درست است.**

با توجه به رابطه‌ی داده شده در مسئله:

$$\left. \begin{array}{l} j'_A = \rho_A (u_A - \bar{u}) = \rho_A u_A - \rho_A \bar{u} \\ j'_B = \rho_B (u_B - \bar{u}) = \rho_B u_B - \rho_B \bar{u} \end{array} \right\} \Rightarrow \text{با جمع دو رابطه}$$

$$j'_A + j'_B = m_A + m_B - \bar{u}(\rho_A + \rho_B) = m_t - \bar{u}\rho$$

$$j'_A + j'_B = \rho(\bar{v} - \bar{u})$$

**۱۰۶-گزینه ۴ درست است.**

با توجه به افزایش دما به ظرف ابتدا مایع دمایش بالا می‌رود.

رابطه‌ی ضریب نفوذ در مایعات  $D \propto T$

بنابراین ابتدا ضریب نفوذ به صورت خطی زیاد می‌شود.

پس از تبدیل مایع به گاز رابطه‌ای ضریب نفوذ و دما به صورت زیر می‌باشد:

$$D \propto T^{\frac{3}{2}} \quad (\text{رابطه ضریب نفوذ در گازها})$$

بنابراین ضریب نفوذ در حالت گاز به صورت منحنی با دما افزایش می‌یابد لازم به ذکر است با تغییر فاز از مایع به گاز ضریب نفوذ به شدت افزایش پیدا می‌کند زیرا ضریب نفوذ گازها به مراتب از مایعات بالاتر است.

**۱۰۷-گزینه ۲ درست است.**

با توجه به ثابت ماندن شرایط محیطی،  $D_{AC}, D_{AB}$  در هر دو حالت یکسان می‌باشد و با توجه به فرمول ضریب نفوذ در محلول‌های ساکن:

$y'$  بر مبنای عادی از ماده‌ی نفوذ کننده است.

$$D_{Am} = \frac{1}{\frac{y'_B}{D_{AB}} + \frac{y'_C}{D_{AC}}}$$

بنابراین تعداد مول‌های A نقشی در ضریب نفوذ مخلوط ندارد.

$$y'_B = \frac{3}{6/5} \text{ در حالت دوم} = \frac{6}{13} \text{ در حالت اول}$$

$$y'_C = \frac{2/5}{6/5} = \frac{2}{13} \text{ در حالت دوم} = \frac{7}{13} \text{ در حالت اول}$$

بنابراین ضریب نفوذ ثابت می‌ماند.

**۱۰۸-گزینه ۳ درست است.**

با توجه به اصل بقای جرم (یا مول):

$$N_A \cdot A = cte \Rightarrow \frac{d}{dr}(N_A \cdot A_r) = 0 \Rightarrow \frac{d}{dr}(N_A \cdot 2\pi r L) = 0$$

$$\frac{d}{dr}(r N_A) = 0 \Rightarrow \frac{rdN_A}{dr} + N_A = 0 \Rightarrow \frac{dN_A}{dr} = \frac{-N_A}{r}$$

**۱۰۹-گزینه ۳ درست است.**

پروفایل غلظت در نفوذ در جزء ساکن برابر است با:

$$\frac{1-x_A}{1-x_{A_1}} = \left[ \frac{1-x_{A_r}}{1-x_{A_1}} \right]^{\frac{Z}{L}}$$

$$\frac{1-x_A}{0/2} = \left[ \frac{0/\lambda}{0/2} \right]^{\frac{Z}{L}}$$

**توجه:** دقت شود در صورت سوال مقادیر  $\frac{1}{2}$  و  $\frac{1}{4}$  غلظت‌های جزء B است.

$$\text{بنابراین در میانه فیلم } x_A = \frac{L}{2} \text{ برابر است با:}$$

$$1 - x_A = \frac{1}{2} \times \frac{1}{2} \Rightarrow x_A = \frac{1}{4}, \quad x_B = \frac{1}{4}$$

$$\frac{x_A}{x_B} = \frac{\frac{1}{4}}{\frac{1}{4}} = 1/5$$

**۱۱۰-گزینه ۲** درست است.

با توجه به سوال در حالت  $505k$  حالت نفوذ همراه با واکنش ناهمگن می‌باشد:

$$N_A = \frac{N_A}{\sum N_i} \frac{CD_{AB}}{Z} \ln \left[ \frac{\frac{N_A}{\sum N_i} - x_{A_1}}{\frac{N_A}{\sum N_i} - x_{A_2}} \right] = (-1) \frac{CD}{Z} \ln \frac{1 + x_{A_2}}{1 + x_{A_1}} = \frac{CD_{AB}}{Z} \ln \frac{1 + x_{A_1}}{1 + x_{A_2}} = \frac{CD_{AB}}{Z} \ln (1 + x_{A_1})$$

دقت شود در سطح کاتالیست غلظت A صفر است ( $x_{A_2} = 0$ ) در حالت  $495k$  نفوذ در جزء ساکن می‌باشد.

$$N'_A = \frac{CD_{AB}}{Z} \ln \frac{1 - x_{A_2}}{1 - x_{A_1}}$$

$$\frac{N_A}{N'_A} = \frac{\ln \frac{1 + x_{A_1}}{1 + x_{A_2}}}{\ln \frac{1 - x_{A_2}}{1 - x_{A_1}}} = \frac{\ln 1 + x_{A_1}}{\ln \frac{1 - x_{A_2}}{1 - x_{A_1}}}$$

**نکته:** در این مسئله در حالتی که واکنش داریم  $-1 = \frac{N_A}{\sum N_i}$  است. و در حالتی که واکنش نداریم  $1 = \frac{N_A}{\sum N_i}$  است.

**۱۱۱-گزینه ۴** درست است.

در نفوذ متقابل:

$$1) N_A = -N_B$$

$$2) \frac{dC_A}{dZ} = -\frac{dC_B}{dZ}$$

(۳) سرعت‌های متوسط مولی و جرمی در صورتی با هم برابرند که جرم مولکولی اجزاء با هم برابر باشند.

**۱۱۲-گزینه ۳** درست است.

$$N_A \cdot A \Big|_{in} - N_A \cdot A \Big|_{out} - k C_A dV = 0, \quad (dV = \pi r^2 dr)$$

$$\frac{1}{r^2} \frac{d}{dr} \left( r^2 N_A \right) + k C_A = 0, \quad N_A = -D_{AB} \frac{dC_A}{dr}$$

$$\frac{-1}{r^2} \frac{d}{dr} \left( r^2 \frac{dC_A}{dr} \right) + k C_A = 0$$

$$C_A \left( r = \frac{R_o}{2} \right) = C_{A_0}$$

$$C_A (r = R_o) = \frac{dC_A}{dr} = 0$$

غلظت روی سطح ثابت

سطح داخلی غیرقابل نفوذ

**۱۱۳-گزینه ۲** درست است.

فقط در فرایندهایی که می‌باشد همواره:  $\sum N_i = 0$

$$F_G (y_{A_1} - y_{A_2}) = k'_y (y_{A_1} - y_{A_2})$$

**۱۱۴-** گزینه ۳ درست است.

در تسعید گلوله‌ی نفتالن رابطه‌ی زمان تسعید و شعاع به صورت زیر است:

$$t_F \propto R_0^{\frac{1}{2}}$$

اگر  $t_F$  زمان تسعید کل باشد:

$$\frac{t_F}{t_f} = \left( \frac{R_0}{\frac{R_0}{2}} \right)^{\frac{1}{2}} = 4$$

$$t_f = t_2 + t_1$$

$$4t_2 = t_2 + t_1 \Rightarrow t_1 = 3t_2$$

بنابراین زمان تسعید نصف اولیه گلوله ۳ برابر مدت زمان نصف ثانویه آن می‌باشد.

**۱۱۵-** گزینه ۳ درست است.

همواره بر روی سطح نفوذ کننده از موازنی انتقال جرم داریم:

میزان جرم انتقال یافته توسط جابه‌جایی = میزان جرم نفوذ کننده بر روی سطح

$$-D_{AB} \cdot \frac{dC_A}{dZ} \Big|_{Z=0} = k_C (C_{AW} - C_{A\infty})$$

$$-D_{AB} \frac{dx_A}{dZ} \Big|_{Z=0} = k_C (x_{AW} - x_{A\infty})$$

## سینتیک و طرح راکتورهای شیمیابی

**۱۱۶-** گزینه ۱ درست است.

زمان اتمام واکنش:

$$t_f = \frac{C_{A0}}{K} = \frac{C_{A0}}{k_e T \exp \left[ \frac{-E}{RT} \right]}$$

با دو برابر شدن غلظت اولیه و دما:

$$t_f = \frac{2CA_0}{2kT \exp \left[ \frac{-E}{2RT} \right]}$$

زمان اتمام واکنش کاهش می‌باید.

$$t_f \downarrow \leftarrow \uparrow \frac{1}{\exp \left[ \frac{-E}{2RT} \right]} \leftarrow \downarrow \frac{E}{RT} \leftarrow \uparrow T]$$

**۱۱۷-** گزینه ۴ درست است.

درجه واکنش داده شده ۵٪ می‌باشد:

$$\left. \begin{array}{l} \frac{t_1}{t_f} = \frac{2^{n-1} - 1}{k(n-1)} C_{A0}^{1-n} \\ \frac{t_f}{t_1} = \frac{1 - 2^{n-1}}{1} = 1 - \frac{1}{\sqrt{2}} = \frac{\sqrt{2} - 1}{\sqrt{2}} \end{array} \right\}$$

$$t_f = \frac{12\sqrt{2}}{\sqrt{2} - 1}$$

**۱۱۸-** گزینه ۳ درست است.

$$-r_A = \frac{k_e C_{E0} C_A}{M + C_A}$$

در ابتدای واکنش  $r_{A\max} = k_A C_E \ll M \ll C_A$  سرعت حداقل است.

$$\frac{-r_A}{-r_{A\max}} = \int_{C_{A=r}}^{\infty} \frac{C_A}{M+C_A} \Rightarrow \frac{0/25}{M+2} = \frac{2}{M+2} \Rightarrow M=2$$

ثابت میکائیلیس ۶

$$\left. \frac{-r_A}{-r_{A\max}} \right|_{C_{A=1}} = \frac{1}{6+1} = \frac{1}{7}$$

۱۱۹- گزینه ۳ درست است.

$$-r_A \propto C_A^\alpha C_B^\beta$$

وقتی  $C_B$  ثابت بوده است:

$$\frac{-r_{A1}}{-r_{A2}} = \left( \frac{C_{A1}}{C_{A2}} \right)^\alpha \Rightarrow \frac{6}{12} = \left( \frac{1}{2} \right)^\alpha \Rightarrow \alpha = 1$$

وقتی  $C_A$  ثابت بوده است:

$$\frac{-r_{A1}}{-r_{A2}} = \left( \frac{C_{B1}}{C_{B2}} \right)^B \Rightarrow \frac{6}{12} = \left( \frac{2}{4} \right)^B \Rightarrow B = 2$$

$$n = \alpha + \beta = 3$$

بنابراین

۱۲۰- گزینه ۲ درست است.

در دماهای بسیار پایین  $k_2 < 10^{-6}$  میباشد یا به عبارتی مقدار  $k_2$  بسیار کم میباشد.

$$k_2 = 10^6 \times \frac{1}{\exp\left[\frac{21500}{RT}\right]}$$

$$\downarrow \downarrow k_2 \leftarrow \uparrow \uparrow \exp\left[\frac{21500}{RT}\right] \leftarrow T \downarrow$$

$$-r_A = \frac{k_1 C A^2}{10^{+6}} = k_1 C A^2$$

بنابراین با دو برابر کردن غلظت، سرعت مصرف A تقریباً ۴ برابر میشود.

۱۲۱- گزینه ۱ درست است.

$$\begin{aligned} \ln \frac{k_2}{k_1} &= -\frac{E}{R} \left[ \frac{1}{T_2} - \frac{1}{T_1} \right] \\ \ln \frac{k_3}{k_2} &= -\frac{E}{R} \left[ \frac{1}{T_3} - \frac{1}{T_2} \right] \end{aligned} \Rightarrow \frac{1}{T_2} - \frac{1}{T_1} = \frac{1}{T_3} - \frac{1}{T_2}$$

$$\frac{2}{T_2} = \frac{1}{T_2} + \frac{1}{T_1} \Rightarrow \frac{2}{T_2} = \frac{T_2 + T_1}{T_1 T_2} \Rightarrow T_2 = \frac{2 T_1 T_3}{T_1 + T_3}$$

البته چنان‌چه  $T_1 = T_3 = T_0$  باشد آن‌گاه  $T_2 = T_0$  باشد که فقط در گزینه ۱ صحیح است.

۱۲۲- گزینه ۴ درست است.

$$k_A = k_0 \cdot e^{\frac{-E}{RT}}$$

$$k_B = k'_0 \cdot \sqrt{T} \cdot e^{\frac{-E}{RT}}$$

$$\frac{k_A}{k_B} = \frac{k_0}{k'_0} \cdot \frac{1}{\sqrt{T}}$$

با توجه به این‌که  $k'_0 \neq k_0$  میباشد [ازیرا این دو مقدار از نظر ابعادی با هم برابر نیستند] بنابراین نمیتوان فقط با توجه به ۴ برابر شدن دما حکمی مشخص در قبال افزایش ثابت سرعت واکنش صادر نمود. زیرا با تغییر در تئوری مورد نظر ثابت هم تغییر مینماید.

**۱۲۳-** گزینه ۱ درست است.

$$r_{A_rB} = k_1 C_{A_r}^* C_B - k_2 C_{A_rB}$$

با توجه به این که  $C_{A_r}^*$  ماده حد واسط است بنابراین:

$$r_{A_r}^* = 0 \Rightarrow \frac{1}{2} k_1 C_A^* - k_2 C_{A_r}^* - k_1 C_{A_r}^* C_B + k_2 C_{A_rB}$$

$$C_{A_r}^* = \frac{\frac{1}{2} k_1 C_A^* + k_2 C_{A_rB}}{k_1 + k_2 C_B}$$

$$r_{A_rB} = \frac{0 / \Delta k_1 k_2 C_A^* C_B - k_1 k_2 C_{A_rB}}{k_1 + k_2 C_B}$$

**۱۲۴-** گزینه ۲ درست است.

با توجه به این که  $r_A = f(C_A, C_B, T)$  بنابراین تئوری برخوردي حاكم می باشد.

$$r_A \propto \sqrt{T} e^{-\frac{E}{RT}}$$

با ۴ برابر شدن دما، ترم رادیکال ۲ برابر شده است و همچنین ترم ناشی از اکسپوننسیال افزایش می باید بنابراین سرعت به بیش از ۲ برابر افزایش می باید.

**۱۲۵-** گزینه ۳ درست است.

طبق تئوری حالت گذار مرحله‌ی مصرف ذره‌ی حد واسط کنترل کننده بوده و فقط  $k_2$  در معادله سرعت واکنش حضور خواهد داشت.

**۱۲۶-** گزینه ۲ درست است.

در واکنش‌های ابتدایی ضرایب استوکیومتری با درجات واکنش‌گرها برابر است و حال آن‌که این ضرایب می‌تواند کسری هم باشد. در صورتی که مولکولاریته فقط می‌تواند عددی صحیح باشد و عموماً ۱ یا ۲ و به ندرت ۳ می‌باشد.

**۱۲۷-** گزینه ۲ درست است.

در مورد واکنش‌های بسیار سریع در محلول‌ها، قابلیت نفوذپذیری سیال نقش مهمی را ایفا می‌کند و نفوذ مولکول‌های ترکیب شوندگان در داخل محلول قبل از برخورد با یکدیگر گاهی اوقات مرحله محدود کننده واکنش را تشکیل می‌دهند که این مرحله  $r_A = r_m$  می‌باشد. در این مرحله واکنش می‌تواند علاوه بر واکنش اصلی  $r_A = r_m = r_V \times V$  باشد.

**۱۲۸-** گزینه ۲ درست است.

$$r_A \cdot A = r_V \times V \Rightarrow 36 \times 0 / 5 \times 0 / 5 \times 6 = r_V \times 0 / 5 \times 0 / 5 \times 0 / 5$$

$$r_V = \frac{36 \times 6}{0 / 5}$$

$$r_V \times V = r_m \cdot m \Rightarrow \rho = \frac{r_V}{r_W} = \frac{36 \times 6}{0 / 5 \times 4} = 108 \frac{\text{kg}}{\text{m}^3}$$

**۱۲۹-** گزینه ۳ درست است.

کاتالیزورها باعث افزایش یا نقصان سرعت واکنش می‌شوند و به صورت واسطه‌ای عمل کرده و خود بدون تغییر و یا فقط با تغییر مختصی باقی می‌مانند.

**۱۳۰-** گزینه ۲ درست است.

با توجه به متن کتاب Levenspiel محلول‌های محتوی آنزیم که عامل تولید کلوبیدهایی با جرم مولکولی زیاد می‌باشد سیستم‌هایی بین

**۱۳۱-گزینه ۲ درست است.**

ابتدا معادله را بر حسب  $y'$  مرتب می کنیم:  $y' \left( 2x - 2e^{y'} \right) + y = 0$

$$y' = \frac{-y}{2x - 2e^{y'}} = \frac{y}{2e^{y'} - 2x} \Rightarrow \frac{dy}{dx} = \frac{y}{2e^{y'} - 2x}$$

$$\frac{dx}{dy} = \frac{2e^{y'} - 2x}{y} \Rightarrow x'y = 2e^{y'} - 2x \Rightarrow x' + \frac{2}{y}x = \frac{2e^{y'}}{y}$$

معادله دیفرانسیل خطی مرتبه اول به صورت تابعی از  $y$  برای متغیر  $x$  است.

$$\Rightarrow x = e^{-\int f(y) dy} \left[ \int q(x) e^{\int f(y) dy} dy + C \right] = e^{-\int \frac{2}{y} dy} \left[ \int 2e^{y'} e^{-\int \frac{2}{y} dy} dy + C \right]$$

$$= y^{-2} \left[ e^{y'} + C \right] \Rightarrow xy^2 = e^{y'} + C \Rightarrow x = \frac{e^{y'} + C}{y^2}$$

**۱۳۲-گزینه ۳ درست است.**

بالاترین مرتبه مشتق مربوط به ترم  $y''$  است، لذا مرتبه معادله ۳ می باشد. درجه معادله بر حسب بالاترین مشتق، برابر یک است. به دلیل وجود ترم  $y'''$  معادله غیرخطی است. همچنین معادله همگن است زیرا که عبارت مستقل یا عدد ثابت در معادله وجود ندارد.

**۱۳۳-گزینه ۴ درست است.**

معادله داده شده حالت خاص معادله زیر (برنولی مرتبه سوم) است:

$$a_3 x^3 y''' + a_2 x^2 y'' + a_1 x y' + a_0 y = 0$$

با استفاده از تغییر متغیر  $t = \ln x$  داریم:

$$\frac{dy}{dt} = x \frac{dy}{dx}$$

$$\frac{d^2y}{dt^2} = x^2 \frac{d^2y}{dx^2} + x \frac{dy}{dx}$$

$$\frac{d^3y}{dt^3} = x^3 \frac{d^3y}{dx^3} + 3x^2 \frac{d^2y}{dx^2} + x \frac{dy}{dx}$$

با جایگذاری در معادله دیفرانسیل داریم:

$$a_3 \frac{d^3y}{dx^3} + (a_2 - 3a_3) \frac{d^2y}{dx^2} + (a_1 - a_2 + 3a_3) \frac{dy}{dx} + a_0 y = 0$$

در این مساله داریم:

$$a_3 = 1, \quad a_2 = 3, \quad a_1 = 1, \quad a_0 = 0$$

بنابراین معادله حاصل به صورت زیر خواهد بود:

$$y''' = 0$$

**۱۳۴-گزینه ۲ درست است.**

معادله را به فرم زیر می نویسیم:

$$y'' - \underbrace{\frac{2x}{x^2 - 1}}_{p(x)} y' + \frac{2}{x^2 - 1} y = 0$$

$y_1$  یک جواب معادله می باشد جواب دیگر،  $y_2$ ، به صورت زیر است:

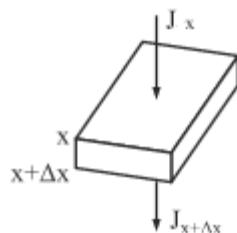
$$y_2 = \gamma(x) \cdot y_1(x), \quad \gamma = \int \frac{1}{y_1} e^{-\int p(x) dx} dx$$

$$\begin{aligned} \gamma &= \int \frac{1}{x^2} c \left( x^2 - 1 \right) dx = c \int \left( 1 - \frac{1}{x^2} \right) dx = c \left( x + \frac{1}{x} \right) \\ \Rightarrow y_2 &= c \left( x + \frac{1}{x} \right) x = c \left( x^2 + 1 \right) \\ \Rightarrow y &= c_1 x + c_2 \left( x^2 + 1 \right) \end{aligned}$$

**۱۳۵- گزینه ۲ درست است.**

از آن جا که ماده‌ی A فقط با سطح داخلی لوله واکنش می‌دهد و واکنش در توده مایع انجام نمی‌شود بنابراین ترم واکنش در نوشتند موزانه جرم ظاهر نمی‌شود. بلکه از آن به عنوان شرط مرزی استفاده می‌شود چنان‌چه توزیع غلظت A در سطح مقطع لوله یکنواخت بوده و واکنش در توده مایع انجام می‌شود ترم واکنش در نوشتند موزانه جرم وارد می‌شود.

**۱۳۶- گزینه ۲ درست است.**



دنبال معادله‌ای هستیم که تغییرات غلظت را بر حسب x نشان دهد. از آن جاکه حرکت فاز مایع وجود ندارد، انتقال جرم فقط از طریق نفوذ صورت می‌گیرد.

حال المانی به ضخامت  $\Delta x$  و با مساحت A را در نظر گرفته و موزانه جرم را برای المان می‌نویسیم:  
(A مساحت المان)

جمع = مصرف - تولید + خروجی - ورودی

$$AJ \left|_{x} - AJ \left|_{x+\Delta x} + 0 - (KCA\Delta x) = 0 \right. \right.$$

طرفین را بر  $\Delta x$  تقسیم کرده و  $\Delta x$  را به سمت صفر میل می‌دهیم:

$$-\frac{\partial J}{\partial x} - KC = 0 \xrightarrow{J = -D \frac{\partial C}{\partial x}} \frac{\partial^2 C}{\partial x^2} - \frac{K}{D} C = 0$$

**۱۳۷- گزینه ۱ درست است.**

ابتدا از معادله مشتق می‌گیریم:

$$2Lnx + 2y' = c \Rightarrow \frac{2}{x} + 2yy' = 0$$

حال در این معادله جای  $y'$ ,  $y$  قرار داده و معادله دیفرانسیل حاصل شده را حل می‌نماییم:

$$\frac{2}{x} + 2y \left( -\frac{1}{y'} \right) = 0 \Rightarrow \frac{2}{x} = \frac{2y}{y'} \Rightarrow \frac{2y'}{y} = 2x$$

$$\frac{2}{y} dy = 2x dx \Rightarrow 2Lny = 2x^2 + Lnc$$

$$\ln \frac{y}{c} = 2x^2 \Rightarrow y^2 = ce^{2x^2}$$

**۱۳۸- گزینه ۳ درست است.**

این معادله، معادله اویلر می‌باشد، پس با جانشینی  $z = \ln(x+2)$  معادله به صورت  $z = \ln(x+2)$  در می‌آید که داریم:

$$m^2 - 2m + 1 = 0 \Rightarrow m_1 = m_2 = 1$$

$$y = c_1 ze^z + c_2 e^z = c_1 (x+2) \ln|x+2| + c_2 |x+2|$$

که یک جواب آن  $|x+2|$  می‌باشد.

۱۳۹- گزینه ۴ درست است.

$$z = x - y \rightarrow \begin{cases} y = x - z \\ \frac{dy}{dx} = 1 - \frac{dz}{dx} \end{cases}$$

با جایگذاری در معادله دیفرانسیل اولیه داریم:

$$\begin{aligned} 1 - \frac{dz}{dx} &= \frac{z + 1}{1 - z} \\ \Rightarrow \frac{dz}{dx} &= 1 - \frac{z + 1}{1 - z} \Rightarrow \frac{dz}{dx} = \frac{2(z + 1)}{z - 1} \\ \frac{z-1}{z+1} dz &= 2dx \Rightarrow z - 2\ln(z + 1) = 2x + c \\ z = x - y &\Rightarrow x - y - 2\ln(x - y + 1) = 2x + c \\ \Rightarrow y &= -x - 2\ln(x - y + 1) + c \end{aligned}$$

۱۴۰- گزینه ۲ درست است.

رابطه زیر برقرار است:

$$\frac{d}{dx}(yy') = y'^2 + yy''$$

پس با انتگرال گیری از طرفین معادله داریم:

$$\begin{aligned} \frac{d}{dx}(yy') &= 0 \Rightarrow yy' = c_1 \Rightarrow \frac{1}{2}y^2 = c_1 x + c_2 \\ \Rightarrow y^2 &= Ax + B \end{aligned}$$

۱۴۱- گزینه ۳ درست است.

برای معادله دیفرانسیل  $Mdx + Ndy = 0$  باشد، معادله دیفرانسیل کامل است، برای هر چهار گزینه این دو مشتق جزئی

را محاسبه می‌کنیم:

گزینه	$\frac{\partial M}{\partial Y}$	$\frac{\partial N}{\partial X}$
۱	$\frac{-xy}{(x^2 - y^2)^{\frac{3}{2}}}$	$\frac{-xy}{(x^2 - y^2)^{\frac{3}{2}}}$
۲	$\frac{x^2}{(x^2 - y^2)^{\frac{3}{2}}}$	$\frac{-y^2}{(x^2 - y^2)^{\frac{3}{2}}}$
۳	$\frac{-xy}{(x^2 + y^2)^{\frac{3}{2}}}$	$\frac{-xy}{(x^2 + y^2)^{\frac{3}{2}}}$
۴	$\frac{x^2}{(x^2 + y^2)^{\frac{3}{2}}}$	$\frac{y^2}{(x^2 + y^2)^{\frac{3}{2}}}$

بنابراین گزینه ۳ درست است.

۱۴۲- گزینه ۳ درست است.

در ضمن در حالتی که  $f(x)$  زوج باشد، بسط فوریه شامل جملات  $\cos$  و مقدار ثابت  $\frac{a_0}{2}$  هم می‌باشد.

**۱۴۳- گزینه ۱ درست است.**

با فرض  $u = e^y \Rightarrow u' = y'e^y$  معادله به یک معادله خطی مرتبه اول تبدیل می‌شود.

$$\begin{aligned} & \text{جایگذاری} \\ & \xrightarrow{\text{در معادله}} xu' = 3x^4 + u \Rightarrow u' - \frac{1}{x}u = 3x^3 \\ & \Rightarrow u = e^{-\int -\frac{1}{x}dx} \left[ \int 3x^3 e^{\int -\frac{1}{x}dx} + C \right] = x \left[ \int \frac{3x^3}{x} dx + C \right] \\ & = x \left[ x^4 + C \right] \xrightarrow{u=e^y} e^y = x^4 + cx \end{aligned}$$

با جایگذاری شرط  $y(1) = 0$  داریم:

$$\begin{aligned} e^0 &= 1 + c \Rightarrow c = 0 \\ \Rightarrow e^y &= x^4 \Rightarrow y = \ln x^4 \end{aligned}$$

$$\lim_{x \rightarrow \infty} xy(x) = \lim_{x \rightarrow \infty} x \ln x^4 = \lim_{x \rightarrow \infty} \frac{\ln x^4}{\frac{1}{x}} \stackrel{\text{H.P.}}{=} 0.$$

**۱۴۴- گزینه ۳ درست است.**

از جانشینی برای تبدیل متغیر وابسته  $y$  به  $w$  استفاده شده است.

**۱۴۵- گزینه ۳ درست است.**

چون سیال از یک فضای حلقوی و طویل عبور می‌کند، تنها ترم سرعت  $u_z$  است. همچنین  $u_r$  تنها وابسته به  $r$  است، بنابراین

$$\rho \frac{DV}{DT} = -\nabla P + \mu \nabla^2 V + \rho g$$

$$\Rightarrow 0 = -\frac{\partial p}{\partial z} + \mu \left[ \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left( r \frac{\partial u_z}{\partial r} \right) \right]$$

**۱۴۶- گزینه ۱ درست است.**

جريان در جهت  $z$  است، بنابراین  $V_z$  تنها مولفه سرعت است. همچنین لوله طویل است بنابراین  $V_z$  تنها تابعی از  $r$  می‌باشد. سیال در تماس با اتمسفر است. پس گرادیان فشار نیز در آن وجود ندارد، بنابراین معادله حرکت به صورت زیر خواهد بود:

$$\mu \left[ \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left( r \frac{\partial V_z}{\partial r} \right) \right] + \rho g = 0$$

**۱۴۷- گزینه ۳ درست است.**

با تشکیل معادله مشخصه داریم:

$$m^4 + 4 = 0 \Rightarrow m_{1,2} = \pm 2i$$

$$\Rightarrow y_h = c_2 \sin 2x + c_1 \cos 2x$$

با توجه به این که قسمت ناهمگن معادله  $3 \sin 2x$  می‌باشد و ریشه  $2i$  نیز ریشه معادله همگن می‌باشد پس جواب خصوصی معادله به صورت زیر می‌باشد.

$$y_p = x(A \sin 2x + B \cos 2x)$$

و تنها گزینه‌ای که شامل جواب  $x \sin 2x$  یا  $x \cos 2x$  می‌باشد گزینه ۳ است.

**۱۴۸- گزینه ۴ درست است.**

اپراتور توابع  $e^{2x}$ ,  $e^x$ ,  $xe^x$  و  $(D-1)^2$ ,  $(D-2)$  است. پس معادله دیفرانسیل که دارای این جواب عمومی است برابر است با:

$$(D-2)(D-1)^2 y = (D^3 - 4D^2 + 5D - 2)y$$

$$= y''' - 4y'' + 5y' - 2y = 0$$

۱۴۹- گزینه ۱ درست است.

$$\begin{aligned} \dot{m}_{in} - \dot{m}_{out} &= \frac{dm}{dt} \\ \dot{m} = \rho Q &= \rho \pi r \frac{k}{\mu} \frac{dp}{dr} \rightarrow \rho \pi r \frac{k}{\mu} \frac{dp}{dr} \Big|_r - \rho \pi r \frac{k}{\mu} \frac{dp}{dr} \Big|_{r+\Delta r} \\ &= \frac{d(\rho v)}{dt} \quad V = \pi r \Delta r \varphi \\ \Rightarrow -\frac{1}{r} \frac{d}{dr} \left( \rho r \frac{k}{\mu} \frac{dp}{dr} \right) &= \frac{d(\varphi \rho)}{dt} \end{aligned}$$

۱۵۰- گزینه ۲ درست است.