

**السؤال الأول:** يعتبر تصنيف النفط من الأساسيات التي على مهندسي نقل وتخزين النفط الخام الالتزام بها، والمطلوب: [14 درجة]

1) عدد أهم المقاييس التجارية المستخدمة في عملية تصنيف النفط الخام، واشرح واحدة منها فقط:

[11 درجة]

- معامل التصنيف K.U.O.P.

= مقياس درجة الوزن الشعبي لمتحف النفط الأمريكي [American Petroleum Institute API]

حيث يتم قياس هذه الدرجة لأي نفط إذا عرف وزنه النوعي والذي يتناصف عكسياً مع هذه الدرجة كما تحدده العلاقة التالية:

$$API \text{ gravity (degrees)} = \frac{141.5}{sp \text{ gr}_{60^{\circ}F}} - 131.5$$

ودرجة [API] تتراوح بين 10 و50، وفي معظم أنواع خام النفط تتحضر النسبة بين 20 و45، وهذا المقياس يحدد سعر النفط الخام، فإذا ارتفعت درجة [API]، فإن ذلك يعني أن النفط خفيف، وبالتالي تكون قيمة التجارب مرتفعة، علماً بأن هذا المقياس يستخدم بالإضافة للبترول الخام للمشتقات النفطية وخاصة التقطافات الثقلية. بين الجدول التالي تصنيف النفط حسب قيم درجة [API].

نوع النفط	درجة API
Light	> 31.1
Medium	between 22.3 and 31.1
Heavy	< 22.3
Extra Heavy	< 10.0

+++++

2) ما هي أهم الأسس التي تعتمد عليها خامات النفط القياسية في تسعير الخامات النفطية الأخرى.

[3 درجات]

- الوزن النوعي؛
- درجة [API]؛
- نسبة الكبريت.

+++++

**السؤال الثاني:** تعتبر محطات (GOSP) أول حلقات العملية الإنتاجية للنفط الخام في الصناعة النفطية، والمطلوب: [18 درجة]

1) اشرح بالتفصيل قيود ومحددات الضغط داخل الفاصل، وتتأثيرها على معدل تدفق السائل من الفاصل وعلى نوعية الغازات في شروط خزانات التخزين.

بسبب الطبيعة المتعددة لتكوينات السائل المنتج (النفط الخام) فإنه كلما زاد الضغط الذي يحدث عنده الفصل الأولي كلما حصلنا على مزيد من السائل في الفاصل. ولكن هنا السائل يحتوي على بعض المركبات الحفظية التي تتبخر في خزان التخزين بعد أن ترك الفاصل، فإذا كان ضغط

لتحصل الأولى مرتفعاً جداً سوف تبقى كميات كبيرة من المركبات الخفيفة في الطور السائل عند السائل وتوضع في الطور الغازي في الخزان. أما إذا كان ضغط الفاصل منخفضاً للغاية فلن يتم تثبيت المركبات الخفيفة في السائل وسيتم فقدانها إلى الطور الغازي. التفسير العلمي لهذه الظاهرة هو يعتمد ميل أي مركب في المزج إلى التبخر على ضغطه الجزيئي. وبالتالي، إذا كان الضغط في الفاصل عالياً فسيكون الضغط الجزيئي للعنصر مرتفعاً نسبياً وستتجه جزيئات ذلك المكون نحو الطور السائل.

[9 درجات]

مع زيادة ضغط الفاصل، يزيد معدل تدفق السائل من الفاصل وتمثل المشكلة في ذلك في أن العديد من هذه الجزيئات هي للهيدروكربونات الأخف (الميثان والإيثان والبروبان) والتي لها ميل قوي للتتحول إلى الحالة الغازية في ظروف صهاريج التخزين (الضغط الجوي) وبؤدي وجود هذه الأعداد الكبيرة من الجزيئات الخفيفة إلى خلق ضغط جزئي منخفض للهيدروكربونات المتوسطة (البوتان، البنتان والبكتان) وذلك لمشاركة المركبات الخفيفة المركبات المتوسطة في حيز البخار بالصهريج مما سيؤدي إلى انخفاض الضغط الجزيئي للمركبات المتوسطة وبالتالي زيادة بخراها، أما إذا كانت المركبات الخفيفة غير موجودة فلن تشغله جزءاً من حيز البخار بالصهريج مما سيؤدي إلى زيادة الضغط الجزيئي للمركبات المتوسطة وبالتالي انخفاض بخراها.

[9 درجات]

+++++

**السؤال الثالث:** تعتبر محطات معالجة النفط الربط من أهم التجهيزات بغية تهيئة النفط الخام للنقل، والمطلوب:

1) اشرح إيجاز المراحل الرئيسية اللازم تنفيذها عند معالجة المستحلبات النفطية:

[9 درجات]

الإجابة:

تجري عملية معالجة المستحلبات على ثلاث مراحل:

1. كسر المستحلب: تتضمن تمزيق وتكسير الغشاء المحيط بقطرة الماء، وتحتاج هذه العملية إلى تعزيز بواسطة الحرارة وكسر الاستحلاب.
  2. اندماج القطرات: ويتضمن اتحاد قطرات الماء والتي تصبح حرة بعد كسر المستحلب، مكونة قطرات كبيرة، والاندماج تابع قوي للزمن حيث كلما زاد الزمن زاد الاندماج ويتم تعزيز هذه العملية بمجال الكتروستاتيكي [electrostatic field] وعملية الغسل بالماء [Water Washing].
  3. التربس بفعل الجاذبية: حيث أن القطرات الكبيرة الناتجة من عملية الاندماج سوف تبدأ بالترسب بفعل الجاذبية وتتجمع في الأسفل.
- يجب أن تكون هذه الخطوات بالترتيب والخطوة المحددة للعملية هي التي تعتقد بشكل أساسي على الزمن (الأبطأ)، وهي خطوة الاندماج.
- ويجب علينا إدراك أن كلًا من المعالجة الكيميائية (كسر الاستحلاب) والطريقة الحرارية (التسخين) تعمل على كسر المستحلب فقط، في حين تقوم الطريقة الكهربائية بتسريع اندماج القطرات ومن ثم ترسيبها. وبتعبير آخر فإن الطريقة الكهربائية لا تقوم بكسر المستحلب لوحدها، وكما استنتجنا فيما سبق أن خطوة الاندماج هي الخطوة الحاكمة وأنها تابع للزمن لأن إفائه عند تصميم فوائل النفط الربط يراعي وضع بعض الوسائل التي من شأنها أن تؤدي إلى زيادة زمن الاندماج من خلال وضع تركيب تسهل العملية.

+++++

2) وضح محسن ومساوئ تأثير الحرارة على سير عملية معالجة النفط الربط.

[9 درجات]

الإجابة:

يعجّس تأثير الحرارة في تقليل لزوجة النفط الخام مما يؤدي إلى زيادة سرعة الفصل فكلما زادت درجة الحرارة قلت لزوجة النفط وبالتالي زيادة سرعة الفصل لأن سرعة الفصل تتناسب عكسياً مع لزوجة النفط وفقاً لقانون ستوك. إن تأثير الحرارة قد يؤدي إلى تعزيز الاندماج من خلال زيادة حركة جزيئات الماء الصغيرة والتي ستتشكل جزيئات كبيرة نتيجة لتصادمها مع بعضها، وهذه القطرات ستكون سهلة الفصل طبقاً لقانون ستوك، ويتؤدي الحرارة أيضًا إلى إضعاف غشاء المستحلب وبالتالي كسره، كما يتؤدي الحرارة إلى إذابة بلورات البارافينات والأسفالينات الصغيرة مما يقلل تأثيرها كمواد تؤدي إلى الاستحلاب.

الإجابة:

[4 درجات]

حق تكون النقطة [B] نقطة قمة يجب أن تتحقق المتراجحة التالية:

$$\Delta Z_{BC} > h_{L_2(B,C)}$$

$$\Delta Z_{BC} = Z_B - Z_C = 373 - 10 = 363m$$

$$h_{L_2} = iL_2 = 6.85534 \times 10^{-3} \times 50 \times 10^3 = 342.767m$$

وبالتالي فإن النقطة B هي نقطة قمة لأن:

$$\Delta Z_{BC} = 363 > h_{L_2} = 342.767$$

2) حساب عدد محطات الضخ الحسابية:

الإجابة:

[6 درجات]

أولاً يتم حساب ضياع الضغط الكلي [H]:

$$H = 1.02 \cdot iL_1 + \Delta Z_{AB}$$

وعما أن B هي نقطة قمة فإن الطول الكلي الحسابي:

$$L_p = L_1 = 350 Km$$

$$\Delta Z_{AB} = 373 - 15 = 358m$$

$$H = 1.02 \times 6.85534 \times 10^{-3} \times 350 \times 10^3 + 358 = 2805.356m$$

$$H_{st} = 3 \cdot h_m = 3 \times 230 = 690m$$

عندئذ يمكن تعين العدد الحسابي لمحطات الضخ:

$$N_p = \frac{H - N_E(h_n - h_{Kn})}{H_{st}} = \frac{2805.356 - 1 \times (60 - 20)}{690} = 4 \text{ محطة}$$

3) تعين السماكة الحسابية؛ وإيجاد الضغط التصميمي النهائي لنوع معدن الأنابيب المستخدمة.

الإجابة:

[4 درجات]

$$P_D = P_o \frac{y}{x}$$

$$P_o = \rho \cdot g \cdot (m_p h_m + h_n) \times 10^{-6} = 855 \times 9.81 \times (3 \times 230 + 60) \times 10^{-6} = 6.29 MPa$$

$$P_D = 6.29 \frac{1.25}{0.85} = 9.25 MPa$$

$$\delta = \frac{P_D \cdot D}{2S} + c = \frac{9.25 \times 914}{2 \times 257.76} + 0.5 = 16.899 mm$$

إيجاد الضغط التصميمي النهائي لنوع معدن الأنابيب المستخدمة

$$P = \frac{2 \cdot \delta \cdot S}{D} = \frac{2 \times 17.5 \times 257.76}{914} = 9.870 MPa$$

مدرس انتصر:

د. جان سعد

النائب

د. سليمان الفزيمبار

الدكتور

بالرغم من التأثيرات الإيجابية للحرارة، فإن هناك بعض السلبيات التي تسببها، فقد توثر الحرارة تأثيراً مهماً في فقدان المركبات الحفظية في النفط مما يؤثر على حجم النفط، على سبيل المثال عند تسخين نفط ذو [API=35] من [100°F] إلى [150°F] فإن هذا قد يؤدي إلى فقدان 1% من حجم النفط وتقليل الحجم النوعي كما يجب أن نأخذ بعين الاعتبار كلفة معدات التسخين وكلفة غاز الوقود [Fuel Gas] المستخدم للتسخين لذا يستحسن استعمال القليل من الحرارة في عملية المعالجة.

باختصار فإن لدرجة حرارة النفط المدخل إلى الفوائل أهمية كبيرة وتأثير كبير على عملية الغزل. أن درجة الحرارة التصميمية تؤدي إلى تقليل لزوجة النفط وبالتالي زيادة فرق الكثافة بين النفط الخام مما يسرع من عملية الفصل. وتؤدي درجات الحرارة الأعلى إلى تأثيرات سلبية. فقد تسبب تحرر المكونات الهيدروكاربونية الخفيفة مما يؤدي إلى حدوث اضطراب يعرقل تجمع قطرات الماء. كما أن قطرات البخار الصغيرة سوف تتدفق إلى أعلى، مما يعيق استقرار قطرات الماء مع النفط الخارج.

[درجة 20]

#### **السؤال الرابع: حل المسألة التالية:**

عند تصميم خط أنابيب لنقل نفط نيوتوني كثافته الحسابية  $\frac{g}{cm^3} [0.855]$  ولزوجته الحسابية  $[12.7 \text{ cst}]$  بكمية قدرها  $[5227.3 \frac{ton}{h}]$ ، حصلنا على النتائج التالية: المخطط المصغر لمسار خط الأنابيب موضح بالشكل المرافق، ارتفاع ضخ المضخة الرئيسية  $[230 \text{ m}]$ ، ارتفاع ضخ مضخة السحب  $[60 \text{ m}]$ ، ارتفاع الضغط المتبقى في نهاية الخط  $[20 \text{ m}]$ ، عدد المضخات الرئيسية العاملة في المحطة الواحدة  $[3]$ ، عدد أقسام الأنابيب المستمرة  $[N_E = 1]$ ، الإجماد المسموح به  $[257.76 \text{ MPa}]$ ، القطر الخارجي القياسي  $[914 \text{ mm}]$ ، السماكة القياسية  $[17.5 \text{ mm}]$ ، قيمة التسامح في اسماكة  $[y = 1.25]$ ، الخشونة المطلقة للأنباب  $[0.02 \text{ mm}]$ ، ثوابت علاقة حساب الضغط التصميمي  $[x = 0.85]$ ،  $[y = 1.25]$ .

تسارع الجاذبية الأرضية  $[g = 9.81 \text{ m/s}^2]$ , والمطلوب:

[6] درجات

الجامعة:

$$Q = \frac{G}{\rho} = \frac{5227.3 \times 10^3}{3600 \times 855} = 1.698 \text{ m}^3/\text{s}$$

$$D_i = D_o - 2\delta = 917 - 2(17.5) = 879 \text{ mm}$$

$$V = \frac{Q}{A} = \frac{4Q}{\pi D_i^2} = \frac{4 \times 1.698}{\pi (0.879)^2} = 2.8 \text{ m/s}$$

$$Re = \frac{D_i \times V}{\nu} = \frac{0.879 \times 2.8}{12.7 \times 10^{-6}} = 193795.275 > 2320$$

والحال ينال السائد في خط الأنابيب هو الجريان المضطرب

$$\bar{K}_E = \frac{K}{D_i} = \frac{0.02}{879} = 22.753 \times 10^{-6}$$

$$\frac{10}{K_E} = \frac{10}{22.753 \times 10^{-6}} = 439502.48 > Re$$

والجريان في المجال الأملس.

$$\lambda = \frac{0.3164}{Re^{0.25}} = \frac{0.3164}{(193795.275)^{0.25}} = 0.01508$$

## **نحو الميل الهيدروليكي لخط الأنابيب الرئيسي:**

$$i = \frac{\lambda V^2}{D_i 2g} = \frac{0.01508 \times 2.8^2}{0.879 \times 2g} = 6.85534 \times 10^{-3}$$

١) تجديد ماهية النقطة  $[B]$  فيما إذا كانت نقطة قمة أم لا؟