

**المادة: هندسة معامل الاغذية FOOD PLANTS ENGINEERING**

**الجزء النظري:** عدد الوحدات النظرية ( 2 )      عدد الساعات ( 2 )

مدرس المادة: أ.م.د. اسعد رحمان سعيد الحلفي

قسم علوم الاغذية - كلية الزراعة - جامعة البصرة

المحاضرة السادسة:

## جريان الموائع Fluid Flow

كثير من المواد الخام والمنتجات الغذائية النهائية في مجال الصناعات الغذائية تكون في صورة موائع. وهذه الموائع لابد من تصنيعها ونقلها في المصنع وتم عملية تحريك ( ضخ ) الموائع بواسطة المضخات. وعملية الضخ هي من اهم طرق نقل المواد الغذائية من منطقة الى اخرى داخل المعمل ويمكن تعريفها بانها نقل المادة السائلة او الغازية بواسطة تسلیط ضغط مناسب يؤدي الى حركة هذه المواد داخل انبوب معينة .

الموائع في صناعة الاغذية تختلف كثيرا في خصائصها وهي تشمل المواد التالية:

سوائل خفيفة مثل: الحليب ، الماء ، عصائر الفواكه.

سوائل ثقيلة مثل: العصائر المركزية ، العسل ، الزيت ، المربيات.

غازات مثل: الهواء ، النيتروجين ، ثاني اوكسيد الكاربون.

مواد صلبة ممीعة مثل: الحبوب ، الدقيق.

استاتيكا الموائع fluid statics

الضغط الذي يبذله المائع على محیطه احد اهم خصائص المائع في الحالة الساکنة. ويعرف الضغط بانه القوة الضاغطة على مساحة معينة.

$$F = m g = V \rho g$$

F: قوة الضغط المبدولة (N) ، m: الكتلة (kg) ، g: الجاذبية الارضية ( $m/s^2$ ) ، ρ: الكثافة ( $kg/m^3$ )

القوى عند اي نقطة في حالة المائع الساکن تتساوی في جميع الاتجاهات ويطلق على هذه القوى العاملة في وحدة المساحة في مائع ما ضغط المائع.

$$P = \frac{F}{A} = P_a + Z \rho g = Z \rho g$$

P<sub>a</sub>: الضغط الجوي (Pa) وهو يمثل النقطة المرجعية الذي يتم قياس الضغط ابتداء من عنده حيث يزال من المعادلة ويضاف الى المعادلة اذا عتررت النقطة المرجعية عند الضغط صفر.

مثال: احسب قيمة اعلى ضغط داخل خزان كروي الشكل يبلغ قطره مترين ومملوء بزيت الفول السوداني الذي وزنه النوعي يساوي 0.92 اذا كانت قيمة الضغط الذي تم قياسه عند اعلى نقطة في الخزان تساوي 70 كيلو باسكال.

$$\text{كثافة الماء} = 1000 \text{ kg/m}^3, \text{ اذاً كثافة الزيت} = 1000 \times 0.92 = 920 \text{ kg/m}^3$$

$$P = Z \rho g = 2 \times 920 \times 9.81 = 18.1 \text{ kPa}$$

ويجب ان يضاف الى هذه القيمة قيمة الضغط على سطح الماء وهو 70 كيلوباسكال .

$$P_{\text{TOTAL}} = 70 + 18.1 = 88.1 \text{ kPa}$$

اذاً الضغط الكلي:

يتم احيانا التعبير عن الضغط بالضغط المطلق وهذا يعني ان الضغط الكلي يشمل الضغط الجوي ، وبشكل عام قراءة الضغط تعطي ضغطا معياريا (قياسيا او مانومتريا) والذي يتضمن الضغط الجوي كمستوى مرجعي.

فإذا كان الضغط المطلق يساوي 350 كيلوباسكال فان الضغط المعياري هو  $(350 - 100) = 250$  كيلوباسكال على افتراض ان الضغط الجوي يساوي 100 كيلوباسكال. ويمكن تسمية الاخير بالضغط الجوي القياسي.

هناك طريقة اخرى للتعبير عن الضغط هي بدلالة مقدار الرفع لمائع معين head وهناك علاقة مباشرة بين الضغط وعمق الماء.

مثال: احسب قيمة عمود الرفع من الماء المكافئ لواحد ضغط جوي قياسي قدره 100 كيلوباسكال .

$$P = Z \rho g$$

$$100000 = Z \times 1000 \times 9.81$$

$$Z = 10.5 \text{ m}$$

ديناميكية الماء: fluid dynamics

في معظم عمليات التصنيع تحتاج الماء الى وسائل نقل داخل وحدات التصنيع ومن ثم فان دراسة الماء في حالة الحركة مهمة جدا. وتحل مسائل جريان الماء بتطبيق قواعد بقاء الكثافة والطاقة. تطبق معادلة

$$\text{الاستمرارية للسوائل} \quad \rho_1 A_1 V_1 = \rho_2 A_2 V_2$$

مثال: حليب كامل الدسم يسري الى جهاز طرد مركزي خلال انبوب قطره 5 سم بسرعة 0.22 م/ثا . اذا كان الحليب داخل هذا الجهاز يفصل الى قشدة وزنها النوعي 1.01 وحليب منزوع الدسم وزنها النوعي 1.04 ، احسب سرعة جريان الحليب وسرعة جريان القشدة وخروجها من جهاز الطرد المركزي من خلال انباب قطرها 2 سم علما ان الوزن النوعي للحليب كامل الدسم يساوي 1.035

$$\rho_1 A_1 V_1 = \rho_2 A_2 V_2 + \rho_3 A_3 V_3$$

1- حليب خام ، 2- حليب منزوع الدسم ، 3- القشدة. وكذلك نظرا الى عدم تغير الاحجام فان الاحجام الكلية للسوائل الخارجة من جهاز الطرد المركزي تساوي حجم السائل الكلي الداخل الى الجهاز.

$$A_1 V_1 = A_2 V_2 + A_3 V_3$$

$$V_2 = \frac{A_1 V_1 - A_3 V_3}{A_2} \quad (1)$$

$$\rho_1 A_1 V_1 = \rho_2 A_2 \left( \frac{A_1 V_1 - A_3 V_3}{A_2} \right) + \rho_3 A_3 V_3$$

$$\rho_1 A_1 V_1 = \rho_2 A_1 V_1 - \rho_2 A_3 V_3 + \rho_3 A_3 V_3$$

$$A_1 V_1 (\rho_1 - \rho_2) = A_3 V_3 (\rho_3 - \rho_2) \quad (2)$$

$$A_1 = (\pi/4) \times 0.05 = 1.96 \times 10^{-3} \text{ m}^2$$

$$A_2 = A_3 = (\pi/4) \times 0.02^2 = 3.14 \times 10^{-4} \text{ m}^2$$

$$V_1 = 0.22 \text{ m/s}$$

$$\rho_1 = 1.035 \times \rho_w$$

$$\rho_2 = 1.04 \times \rho_w$$

$$\rho_3 = 1.01 \times \rho_w$$

: كثافة الماء  $\rho_w$

$$- 1.96 \times 10^{-3} \times 0.22 \times 0.005 = -3.14 \times 10^{-4} \times V_3 \times 0.03$$

$$V_3 = 0.23 \text{ m/s}$$

$$V_2 = (1.96 \times 10^{-3} \times 0.22 - 3.14 \times 10^{-4} \times 0.23) / 3.14 \times 10^{-4} = 1.1 \text{ m/s}$$

ان معادلة برنولي هي احدى قواعد ميكانيكا المائع وهي تعبير رياضي لتدفق المائع ولقاعدة بقاء الطاقة وهي تشمل الكثير من الحالات العملية المهمة.

$$Z_1 g + \frac{V_1^2}{2} + \frac{P_1}{\rho_1} = Z_2 g + \frac{V_2^2}{2} + \frac{P_2}{\rho_2}$$

$$Z_1 g + \frac{V_1^2}{2\alpha} + \frac{P_1}{\rho_1} + E_p = Z_2 g + \frac{V_2^2}{2\alpha} + \frac{P_2}{\rho_2} + E_f$$

مثال: ماء يسري بمعدل  $0.4 \text{ m}^3/\text{min}$  دقيقة داخل أنبوب قطره 7.5 سم عند ضغط قدره 70 كيلوباسكال. يتغير قطر الأنبوب عند نقطة ما إلى 5 سم ، احسب قيمة الضغط في الجزء الذي تغير فيه قطر الأنبوب إلى 5 سم . كثافة الماء تساوي  $1000 \text{ كغم/m}^3$ .

$$0.4 \text{ m}^3/\text{min} = 0.4/60 \quad \text{معدل سريان الماء :}$$

مساحة مقطع الأنابيب للجزء الذي يساوي قطره 7.5 سم:

$$(\pi/4)D = (\pi/4)(0.075)^2 = 4.42 \times 10^{-3} \text{ m}^2$$

سرعة سريان الماء في الجزء الذي يساوي قطره 7.5 سم ( $V_1$ ):

$$(0.4/60)/ 4.42 \times 10^{-3} = 1.51 \text{ m/s}$$

مساحة مقطع الانبوب للجزء الذي يساوي قطره 5 سم :

$$= (\pi/4)(0.05)^2 = 1.96 \times 10^{-3} \text{ m}^2$$

سرعة سريان الماء في الجزء الذي يساوي قطره 5 سم ( $V_2$ ) :

$$(0.4/60)/( 4.42 \times 10^{-3}) = 3.4 \text{ m/s}$$

برنولي:

معادلة

$$Z_1 g + \frac{V_1^2}{2} + \frac{P_1}{\rho_1} = Z_2 g + \frac{V_2^2}{2} + \frac{P_2}{\rho_2}$$

بتطبيق

$$0 + \frac{(1.51)^2}{2} + \frac{70 \times 10^3}{1000} = 0 + \frac{(3.4)^2}{2} + \frac{P_2}{1000}$$

$$P_2 = 65.3 \text{ kPa}$$

الموائع النيوتونية وغير النيوتونية: *Newtonian and Non-Newtonian Fluids*

المعادلة التالية تعطي تمثيلاً لمعظم الموائع حتى تلك المستخدمة في صناعة الأغذية:

$$\tau = k \left( \frac{dv}{dz} \right)^n$$

عند ( $n=1$ ) يطلق على الموائع نيوتونية في حين يطلق على جميع الموائع الأخرى غير نيوتونية وهي تقسم إلى مايلي:

1- مجموعة الموائع غير النيوتونية عند ( $n < 1$ ) كما في الشكل أدناه الذي يبين العلاقة بين جهد القص ومعدل القص لهذه المجموعة ويمثلها منحنى مقعر إلى أسفل وعادة ترتفع اللزوجة بانخفاض قوى القص وتتخفض بارتفاعها وتسمى بالمجموعة الشبه بلاستيكية Pseudoplastic ومتلها حساء الطماطة المركز. وفي الحالات التي تكون فيها قوى القص منخفضة جداً لا يحدث سريان حتى يصل المائع إلى جهد خضوع Yield stress وما يحدث بعده سريان المائع وتسمى بالمجموعة هلامية القوام Thixotropic.

2- مجموعة الموائع غير النيوتونية عند ( $n > 1$ ) ولزوجة هذه المجموعة منخفضة عند قوى قص منخفضة وتزداد اللزوجة بارتفاع قوى القص وتسمى بالمجموعة дилاتنتية Dilatancy مثل محليل السكر المتبلورة.

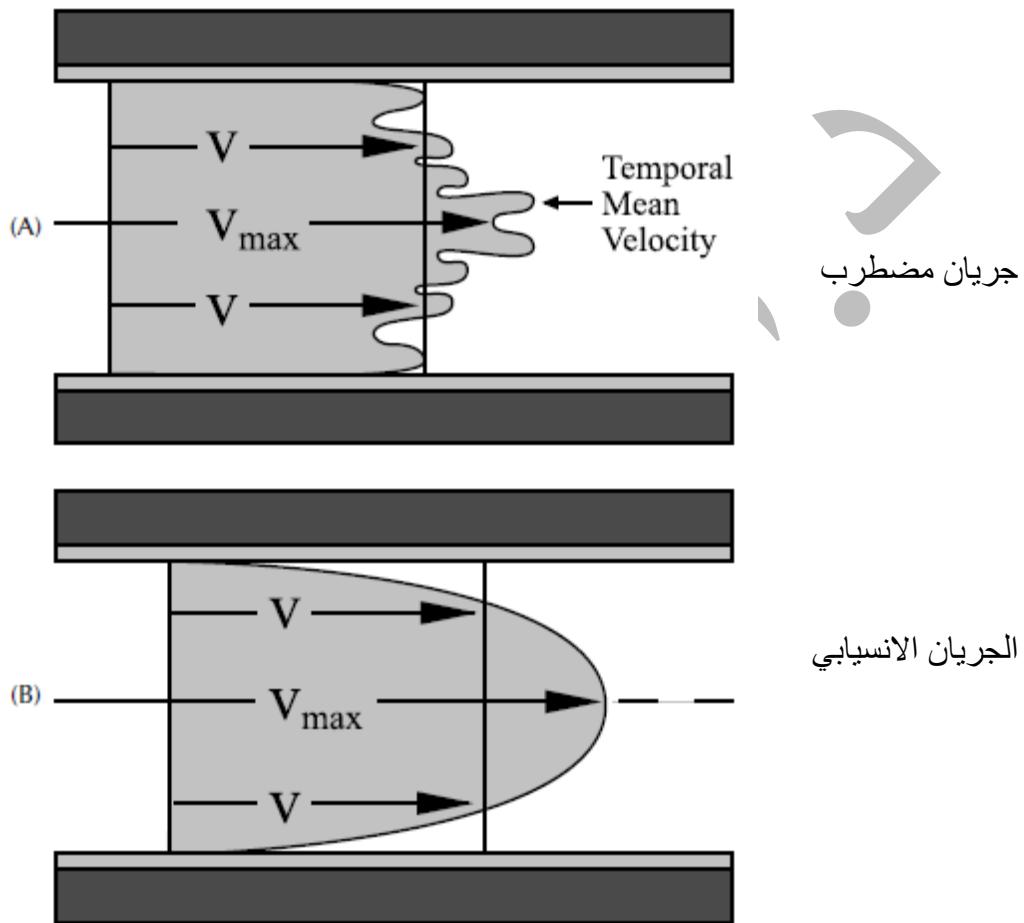
وهناك مجموعة معايرة عند صفر لزوجة ظاهرية وقوى قص منخفضة وتسمى بالمجموعة الريوبيكية Rheopectic

أنواع الجريان:

1- جريان طبقي او انسيابي او رقائقي  $(Re < 2100)$  streamline flow

2- الجريان الانتقالى  $(2100 < Re < 4000)$  Transition flow

3- الجريان المضطرب  $(Re > 4000)$  Turbulent flow



من المعادلة التالية:  $\Delta P_f$  بحسب انخفاض الضغط الناتج عن الاحتكاك

$$\Delta P_f = \left( \frac{4f \rho v^2}{2} \right) (L/D)$$

فقد الطاقة الناتج عن الاحتكاك:

$$E_f = \left( \frac{4f v^2}{2} \right) (L/D)$$

يحسب  $f$  في حالة الجريان الانسيابي :

يحسب  $f$  في حالة الجريان المضطرب :

مثال: احسب الفقد في الضغط في انبوب من الصلب طوله 170 م وقطره 5 سم يسري خلاله زيت زيتون عند درجة حرارة 20 مئوي بمعدل  $0.1 \text{ m}^3/\text{دقيقة}$ . علما ان لزوجة زيت الزيتون  $84 \times 10^{-3}$  باسكال. ثانية. وكثافته 910 كغم /  $\text{m}^3$ .

$$\text{مساحة مقطع الانبوب: } A = (\pi/4) D = (\pi/4) (0.05)^2 = 1.96 \times 10^{-3} \text{ m}^2$$

$$v = (0.1 \times 1/60) / (1.96 \times 10^{-3}) = 0.85 \text{ m/s} \quad \text{سرعة السائل:}$$

$$Re = \frac{D v \rho}{\mu} = (0.05 \times 0.85 \times 910) / (84 \times 10^{-3}) = 460$$

$$f = 16 / Re = 16/460 = 0.03$$

فقد الضغط يساوي:

$$\Delta P_f = \left( \frac{4f \rho v^2}{2} \right) (L/D)$$

$$\Delta P_f = \left( \frac{4 \times 0.03 \times 910 \times (0.85)^2}{2} \right) \left( \frac{170}{0.05} \right) = 1.34 \times 10^5 \text{ Pa}$$

وهنالك فوائد تحصل ايضا نتيجة الاكواع تستخرج من جداول خاصة.

يوجد العديد من العلاقات تسمى بقوانين القرابة وهي تتحكم في تأدية المضخات الطاردة المركزية عند سرعات مختلفة للمرودة هي كالتالي:

$$V_2 = V_1 \left( \frac{N_2}{N_1} \right)$$

$$h_2 = h_1 \left( \frac{N_2}{N_1} \right)^2$$

$$p_2 = p_1 \left( \frac{N_2}{N_1} \right)^3$$

مثال: مضخة طاردة مركزية تعمل في الظروف التالية:

$$\text{القدرة} = 2 \text{ كيلوواط} \quad \text{الارتفاع الكلي} = 10 \text{ م} \quad \text{معدل التدفق الحجمي} = 5 \text{ m}^3/\text{ثا}$$

احسب اداء هذه المضخة لو شغلت عند 3500 دورة / دقيقة.

سرعة المرودة = 1750 دورة / دقيقة

$$\left(\frac{N_2}{N_1}\right) = \left(\frac{3500}{1750}\right) = 2$$

$$V_2 = 5 \times 2 = 10 \text{ m}^3/\text{s}$$

$$h_2 = 10 \times 2^2 = 40 \text{ m}$$

$$P_2 = 2 \times 2^3 = 16 \text{ kW}$$

**كفاءة المضخات: PUMPS EFFICIENCY:**

الكفاءة الميكانيكية للمضخة يمكن ان تحسب من خلال قسمة القدرة الخارجة على القدرة الداخلة.

$$e_m = \frac{p_o}{p_i}$$

ـ كفاءة المضخة ،  $p_o$  : القدرة الخارجة وتحسب كالتالي:

$$p_o = WQ\rho g$$

$P_i$  : القدرة الداخلة

$W$ : الشغل المنجز على المائع (J/N)

$Q$ : معدل الجريان ( $\text{m}^3/\text{s}$ )

$P$ : كثافة الماء ( $\text{kg}/\text{m}^3$ )

$G$ : التعجيل الارضي ( $\text{m}/\text{s}^2$ )

هناك معادلة تجريبية لحساب القدرة الخارجة للمضخة:

$$kW = \frac{hQ\rho}{3.670 \times 10^5}$$

$kW$ : القدرة الخارجة للمضخة ،  $h$ : عمود الرفع الديناميكي الكلي ( $\text{N} \cdot \text{m}/\text{kg}$ )

وعندما يكون عمود الرفع  $h$  بوحدات pascals تستخدم المعادلة التالية:

$$kW = \frac{hQ}{3.599 \times 10^6}$$

**مثال:** مضخة تصريفها 13 لتر / ثا ماء وعمود الضغط الكلي 12 م ماهي القدرة الخارجة للمضخة؟ وما هي الكفاءة الميكانيكية للمضخة اذا كانت القدرة الداخلة للمضخة 3 HP

$$p_o = WQ\rho g$$

$$p_o = (12 \text{ m}) \left( \frac{13 \text{ dm}^3}{\text{s}} \times \frac{\text{m}^3}{1000 \text{ dm}^3} \right) \left( \frac{1000 \text{ kg}}{\text{m}^3} \right) \left( \frac{9.81 \text{ m}}{\text{s}^2} \right)$$

$$P_o = \frac{1530360 \text{ mdm}^3 \text{ m}^3 \text{ kgm}}{1000 \text{ sdm}^3 \text{ m}^3 \text{ s}^2} = 1530.36 \text{ kgm}^2 / \text{s}^3$$

$$p_o = \frac{1530.36 \text{ kgm}^2}{\text{s}^3} \times \frac{1 \text{ N}}{1 \text{ kgms}^{-2}} = 1530.36 \text{ Nm / s}$$

$$p_o = \frac{1530.36 \text{ Nm}}{\text{s}} \times \frac{1 \text{ J}}{1 \text{ Nm}} = \frac{1530.36 \text{ J}}{\text{s}} \times \frac{1 \text{ W}}{1 \text{ Js}^{-1}} = 1530.36 \text{ W}$$

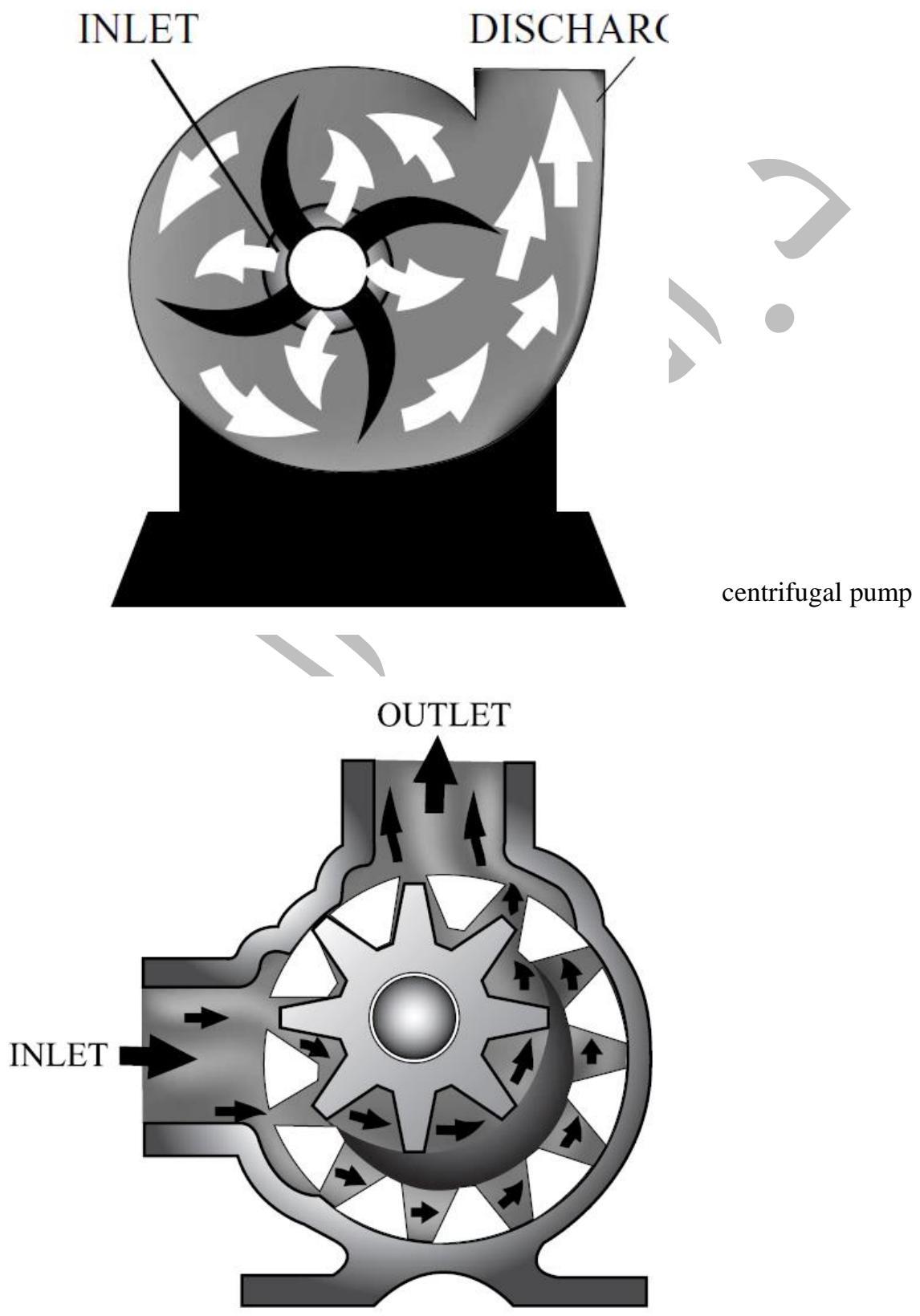


کل 1HP بساوی 745.7 W

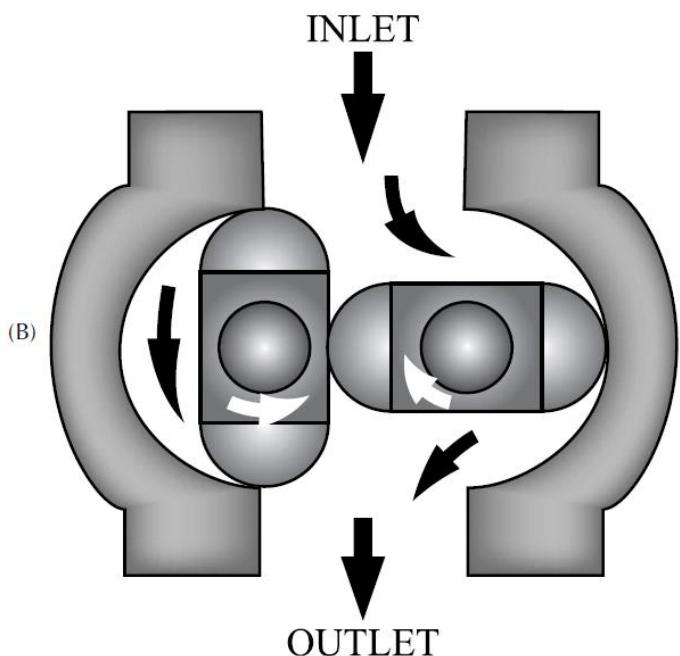
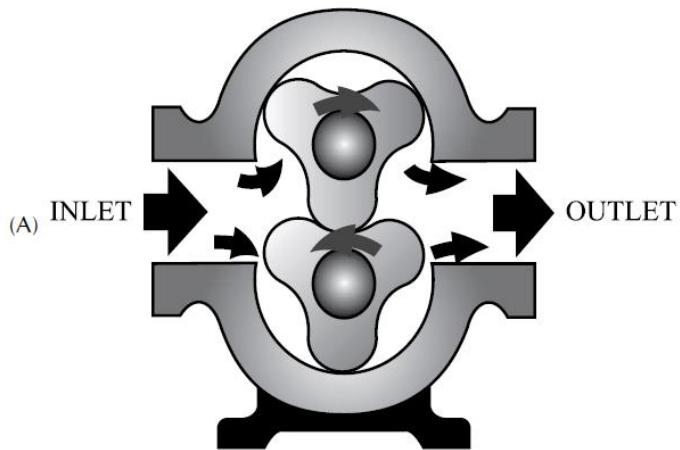
$$e_m = \frac{p_o}{p_i} = \frac{1530.36 \text{ W}}{3 \text{ hp}} \times \frac{1 \text{ hp}}{745.7 \text{ W}} = 0.684 = 68.4\%$$



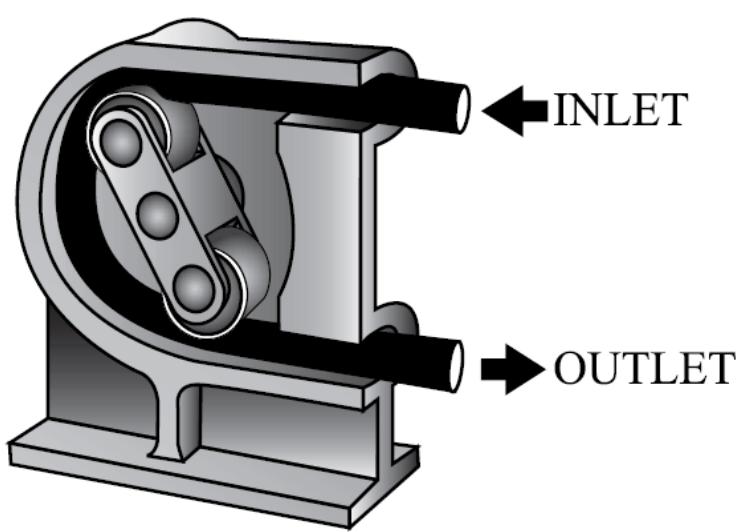
أنواع المضخات: 1- المضخات الطاردة عن المركز 2- المضخات الترسية 3- المضخات الدوارة 4-  
Peristaltic pump  
5- المضخات الحزازية.



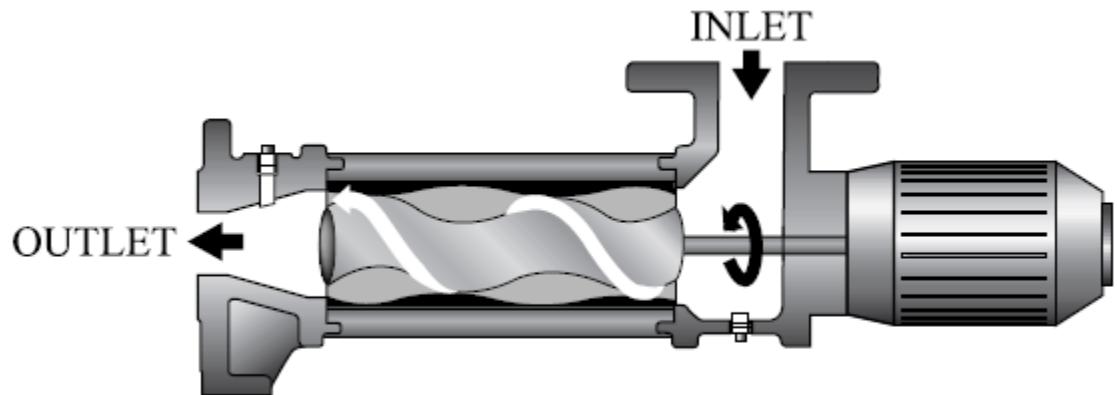
Internal gear pump



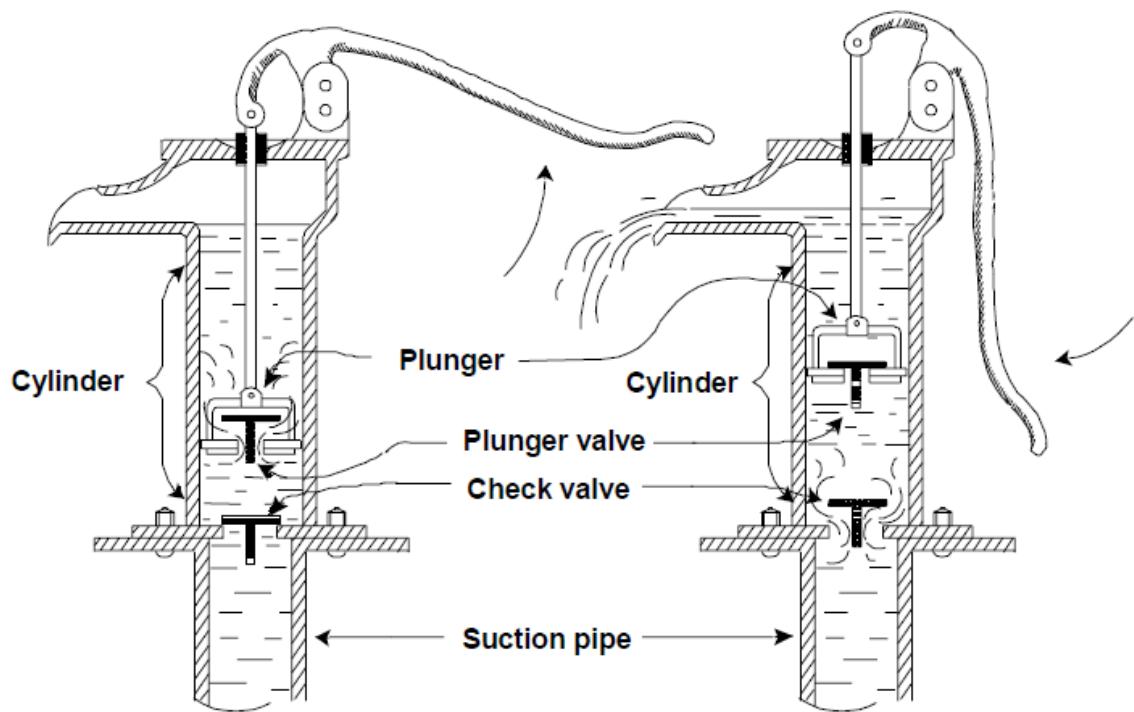
(A) Trilobe and (B) bilobe rotary pumps



Peristaltic pump



Helical screw pump.



مضخة مكبسية يدوية