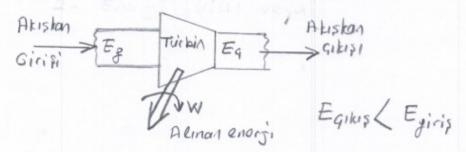
(Akım makinalar, Tropomakinalar)

Hidrolik makinalar atistan iginde bulunan gesitli sekildeki energiyi metanik energiye veya mekanik energiyi akiskana transfer eden makinalar olarak tanımlanırlar. Hidrolik matinalar igerisinde süretli olarak gaz, sıvı ve buhar geger. Bu atistan ortamı ile dis ortamın energi alisveris aradlığını atım makinaları yaparı Atım makinaları energi alışvariş yönünden iki ara purula ayrılır.

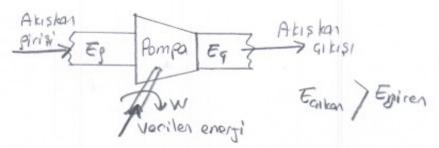
1 - Energi üreten veya hidrolik energiyi mekanik energiye geviren makinalar (Türbünler)



Türbün qıkısında atışkan enerji kaybındı uşrar ve bu kayıp genelikle basıng düşüşü şeklinde gerçeklişir.



2- Energi yutan veyor mekanik energiyi hidrolik energiye geviren makinalardır. (Pompales, Fan--)



Atistan energisinin artisi, genelitle basingta meydaa polen artis olarak kendini gösterir.

sivigi transfer eden makinalar pompa olarak adlandirilir. Gazleri ileten makinalar iain ise farkli isimler kullanılır.

Fan, penel olarak düsük basıng artısı saplayon yüksek debili bir gaz pompasıdır. (Lem su zoksetlyi) üfleg (Blower) penel olarak orta seviye yüksek seviye araısında basıng artısı ve debi saplayon bir gaz pompasıdır. (Bir atmosfere badar)

Kompresor, penelitle düsük ile orta seviye arasındaki debileri yüksek basınçlorler pompalamok isin Lasarlanınıs gaz pompalarıdır. (Bir atmosfer Davi)







Hidrotik Makinolanda kullanılan birimler Alan $\rightarrow 1 \text{m}^2 = 10^4 \text{cm}^2 = 40^6 \text{mm}^2$ Voğunluk $\rightarrow 1 \text{g/cm}^3 = 1 \text{kg/L} = 4000 \text{kg/m}^3$ Energ' $\rightarrow 1 \text{kg} = 4000 \text{g} = 4000 \text{N-m} = 1 \text{kga/m}^3$ $\rightarrow 1 \text{kg/kg} = 4000 \text{m}^2/\text{s}^2$

Kurret -> 1 N = 1 kg.m/2 = 10 dyne

1 kpf = 3,80665 N (klopound, kp)

 $Gug \rightarrow 1 W = 1000W = 1 + 5/5$ 180 = 745,7 = 746 W

Ozpol hackn > 1 m/kg = 1000 1/kg. H12 > 1 m/s = 3.60 km/h

Hacimsel debi = 1 m/s = 60000 L/dak = 106 em/s

Basing -> 1 Pa = 1 N/m2 = 1 alm = 101,325 Pa = 1,01025 bar = 760 mm Hz 1 mm Hz = 0,1333 kPa

Pompalar

Endüstrinin an büyük gereksinimi aluskanın bir ortamdan diger bir ortama iletilmesidir. Pompalar mekanik enertyi hidrolik enertye geviren makinalardır.

Bir pompa karafından aluştara verilecek enerji, sıvının bir boru iginde aluşını saplayacak ve aluştan ile boru arasındaki sürtünme kayıplarını karsılayarak veya aluştanın potansiyel ve kinetik enerjismi artın-caktır. Fakot buradaki esas amaq, aluştanın hırını değil basıngını artırmaktır.

Pompalar galismo prensipleri bakımından iki bölümle ayınlır.

1. Volumetrik pompalar (Pozitif Deplasmanh)
Bu tip pompalarda sıvıyı bir düzeyden olip yani eme
tarafından alip zorlu olarak İkinci düzeye basma seviyesine
ulaştıran pompalardır. Bu pompalar hacım depişmicsi'
yoluyda alışkanı basarlar. Sınıflandırılması

A - Oteleme harekeli yazanlar.

2 - Diyaframl

B- Donne hareketi juapanlar 1- Tek rotorlu (Paletli, vidalı) 2- Gok rotorlu (Disli, Loblu)

2. Rotadinamik Pompalar (Ivme pompalari)

Bu pompalarda giris ve altış arasında yani emme
kısmı ile basma kısmı arasında hir bir enpel bulunmadyı
gibi suyun akışıda kesintisizdir. Su tanecitlerine pompa
garkı iqinde verilen enerji ile atıştan bir ivme tazanır.

Bu ivmeden basnır fartı dopon. Bu basınır fartıyla
Suyun basma işlemi saplanır. Bunlar 2 purupta bolanır.

A - Donel

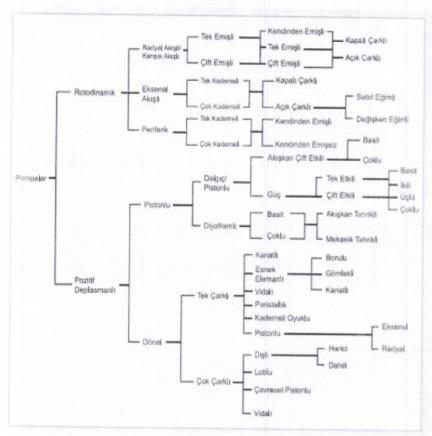
4 - Merkezkag (santripos) yada radyal alish

2 - Eksenel alisti

B- Bzel Tasarımlar

1 - Jet pompalari

2 - SIVI metaller igin elektromorphetik pompole.



pompolarin siniflandinimasi

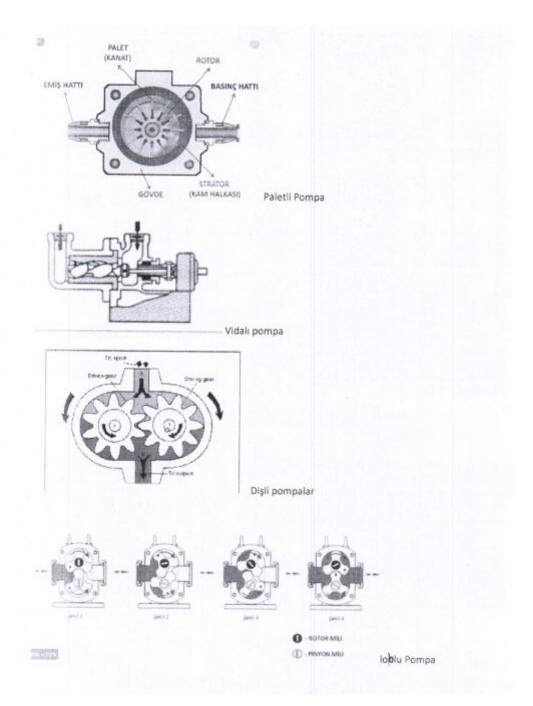
Pera = 13.600 pyem3 18=9,80665 mgz

A at = Tetnik atmosfer = 98,0665 kga

Latin = standart atmoste = 101,315 kg

- Tetnik atmorper = At = Dcm² lik almüzerire dik olarak etki eden ve bileşkesi 1 tp olan yayılıyılı bu alma oluştur duyu etti
- fiziki atmoster > Deniz seviyesmder o'c sicakliklaki atmosterik havanın basna 760mmHz dir.

1 1 atm = 1,033 at) =





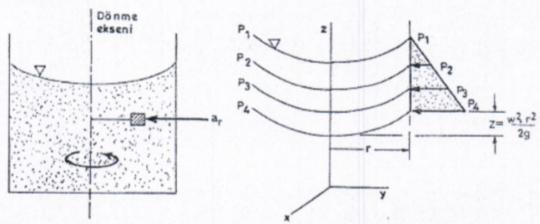


Santrifüj Pompalar

Santrifüj pompalarda sıvı hareketi kesiksiz olmakta, emme ve basma ağızlarında bir engel bulunmamaktadır. Pompa çarkı sıvıya enerji kazandırmakta, kinetik momentini (momentum momenti) değiştirmekte ve ivme kazandırmaktadır. Emme ve basma ağızları arasında basınç farkı doğmakta bu basınç farkı sıvının emilmesine ve basılmasına neden olmaktadır. Bir santrifüj pompada sıvının hareketi cebri vorteksle (sabit ivmeli dairesel hareket) açıklanmaktadır (Şekil 4.2). Cebri vorteks hareketinde bir kap içerisindeki sıvı sabit bir açısal hızla (w) döndürüldüğünde sıvı yüzeyinin denklemi;

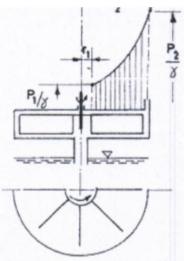
$$z = \frac{r^2.w^2}{2.g} + \text{sabit}$$

olmaktadır. Sıvının yüzeyindeki basınç dağılımı sıfırdır ve basınç merkezden uzaklaştıkça artmakta ancak düşey yönde basınç değişimi hidrostatik (γ.z) olmaktadır.



Şekil 4.2. Cebri vortekste (dönen sıvıda) basınç dağılımı

Santrifüj pompanın çalışmasını anlamak için Şekil 4.3'ü göz önüne alalım. Silindir bir kap ve bu kabın içinde kanatları olan ve döndürülebilen bir çark düşünelim. Silindir içindeki çark sabit açısal hızla döndürüldüğünde sıvı cebri vorteks hareketi yapacak, katı bir cisim gibi blok halinde dönecektir. Çarkın



Şekil 4.3. Santrifüj pompanın çalışma prensibi (Özgür 1983)

merkeze yakın kenarı ile çarkın dış kenarındaki sıvı basınç farkı, yukarıda verilen sıvı yüzeyinin denkleminden;

$$z_2 - z_1 = \frac{w_2^2.r_2^2}{2.g} - \frac{w_1^2.r_1^2}{2.g}$$

$$\frac{p_2 - p_1}{\gamma} = \frac{w^2 . r_2^2 - w^2 . r_1^2}{2.g} = \frac{u_2^2 - u_1^2}{2.g}$$

biçiminde gerçekleşecektir.

Burada:

p1 ve p2: Çark merkezi ile çark kenarı arasındaki basınçlar,

y : Sıvının özgül ağırlığı,

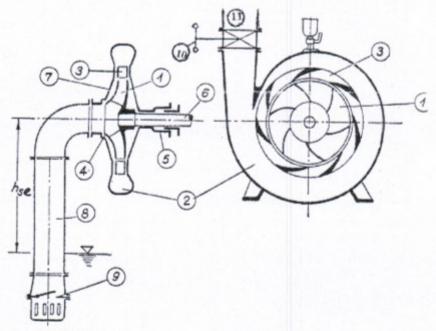
Sıvının ya da çarkın açısal hızı,

rı ve r2 : İlgili noktaların merkeze olan uzaklıklarıdır,

Eğer silindirin çevresine bir delik açarsak sıvı buradan merkezkaç kuvvetinin etkisiyle dışarıya fırlayacak ve basıncın düşmesiyle bu sıvının yerine merkezden başka sıvı emilecektir. Yani içeriden dışarıya bir akış oluşacaktır. Santrifüj pompada da bu olaylar meydana gelmekte, sıvı çark tarafından emme kanalından alınıp basma kanalına gönderilmektedir.

Herhangi bir boru tesisatındaki pompanın görevi sıvının bir noktadan diğer bir noktaya iletilebilmesi için gerekli enerjiyi sıvıya vermektir. Buradaki sıvı terimi yerine bundan sonra su terimi kullanılacaktır.

Santrifüj pompa, bir gövde içinde belli bir hızla hareket eden çark yardımıyla suya enerji verir. Bu enerji yardımıyla su, boru içinde hareket eder ve bir yerden diğer bir yere iletilir. Santrifüj pompa şematik olarak Şekil 4.4'de gösterilmistir.



Şekil 4.4. Santrifüj pompanın şematik görünüşü ve parçaları (1. Çark, 2. Salyangoz, 3. Difizör, 4. Sızdırmazlık bileziği, 5. Salmastra kutusu, 6. Mil, 7. Gövde, 8. Emme borusu, 9. Dip klapesi ve süzgeç, 10. Vana, 11. Basma borusu) (Özgür 1983)

4.2.2. Santrifüj pompaların sınıflandırılması

Santrifüj pompalar çok değişik tiplerde yapılır. Bu tipler ancak benzer noktalar göz önüne alınarak sınıflandırılabilirler. Bu benzer noktalar aşağıdaki gibi sıralanabilir (Tezer 1978).

1) Suyun pompa içindeki hareketine göre;

a) Radyal akışlı pompa: Radyal pompalarda pompaya su aksiyal yönde girer ve radyal yönde çarkı terk eder.

b) Aksiyal akışlı pompa: Aksiyal pompalarda su çarka aksiyal (eksenel)

yönde girer, aksiyal yönde çarktan çıkar.

- c) Karışık akışlı pompa: Karışık akışlı pompalarda su çarka aksiyal yönde girer, aksiyal ve radyal doğrultular arasında çarktan çıkar,
 - 2) Kademe sayısına göre;

a) Kademesiz pompa: Pompa tek bir çark ile çalışır.

b) Kademeli pompalar: Bu tip pompalarda birden fazla çark bulunur.

3) Çarkların yapım biçimine göre:

 a) Açık çarklı pompalar: Bu çarkta çark kanatları ön ve arka taraftan açıktır. Açık çark her üç pompa tipinde de kullanılabilir. b) Yarı açık çarklı pompalar: Yarı açık çarkta çark kanatlarının arka tarafı kapalıdır. Bu tip çark radyal ve karışık akışlı pompalarda kullanılır.

c) Kapalı çarklı pompalar: Kapalı çarkta çarkın ön ve arka tarafı kapalıdır. Çark içindeki suyun hareketi kapalı bir ortamda devam eder. Kanatlar arasındaki boşluklardan geçerek çevreden dışarı atılır. Bu çarklar sadece radyal

pompalarda kullanılır.

4) Suyun çarka girişine göre: Bu sınıflandırma sadece radyal ve karışık akışlı pompalar için geçerlidir.

a) Tek girişli pompalar: Su pompaya tek taraftan girer.

 b) Çift girişli pompalar: Çift girişli pompalarda su çarkın her iki yanından aksiyal yönde girer ve çarktan radyal veya karışık akışlı yönden çıkar.

Gövde yapısına göre:

- a) Salyangoz (Volüt) gövdeli pompalar: Bu tip pompalarda çarkın çevresinde genişleyen tek bir kanal vardır.
- b) Difizör gövdeli pompalar: Bu tip pompalarda çarkın çevresinde birden fazla kanal vardır.

6) Suyu emme durumlarına göre:

 a) Kendinden emişli pompalar: Bu tip pompalarda dip klapesi pompa gövdesi üzerine yerleştirilmiştir.

b) Kendinden emişli olmayan pompalar.

- 7) Pompa milinin durumuna göre:
 - a) Yatay milli (eksenli) pompalar

- Uçtan emmeli,

- Yandan emmeli.
- Alttan emmeli,
- Üstten emmeli.
- b) Düşey milli (eksenli) pompalar

- Kuru düşey milli,

Yaş düşey milli.

- c) Eğik milli (eksenli) pompalar
- 8) Gövdenin ayrılma durumuna göre:

a) Yatay düzlemde ayrılan pompalar.

- b) Düşey düzlemde ayrılan pompalar.
- 9) Basınç durumuna göre:

Basınca göre yapılan sınıflandırma için kesin rakamlar verilememektedir. Fakat basınç değerleri pompa tiplerine göre tanımlanmaktadır.

 a) Yüksek basınçlı pompalar: Radyal pompalar düşük verdileri yüksek basınçlara ileten pompalardır.

b) Orta basınçlı pompalar: Karışık akışlı pompalar orta basınçlı pompalar grubundadır.

 c) Düşük basınçlı pompalar: Aksiyal pompalar düşük basınçlı pompalar grubuna girer ve büyük verdileri düşük yüksekliklere iletmekte kullanılırlar.

Pompa performans analizerini Mapmak igh bir takim temel paremetreles kulbnilir. Akiskanin pompadan gegen kütle debisi m belli başlı pompa barametresidir. sikistirilamoz atistanda hacimsel debi data gak kullanılır.

$$a = \dot{v} = \frac{\dot{m}}{p} \left(\frac{m^2}{s} \right)$$

Bernoulli Denklemi

Basing, hiz ve yükseklik araısındaki iliştiyi temsileden Yaklasık bir bapıntıdır. Bu denklem net sürlinme kurvetterin ihmal edilebilir olduğu daimi, sıkıstırılamaz atis bol peterinde perertidir.

P + V2 + g2 = 56 (Bir alim Glapisi boyunca) Atım qizpisi üzerinde her hangi iti nokla arasında

Bernoulli der Idemi

Bernoulli denkleminin kullanımında bazı sınırlanalar vardırı Bunlardan biride

Milisinin olmanası: Bernoulli denklemi birakim Gizzisi boyaunca hareket eden akıskan parcacışına uypu dainan kuvvet dengesi yazılarak türetilmistir. Ru nedenke Bernoulli denklemi pompa, türbin, pan yada baska bir makine yada qark zibi akım gizziterin bozulma-sıraı neden olan ve alkıştan parçacaklarıyla energi et kileşimine ziren makinaların bulunduğu akım bölgeleninde uygulanmaz. Bu tür durumlarda ENETTi denklemi kullanılır.

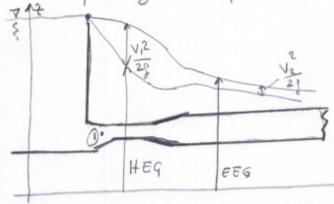
Bernoulli denklemi penelikle yük (m) olarak gösterilir.

$$\frac{P}{Pg} + \frac{v^2}{2g} + 2 = H = 56$$
 (bir atım çizgisi bayanca)

Toplam xizk

Hidrolik eğim gizgisi (H=q), P+Z, statik basınş Ve yükseklik yükimün toplamını ipade eden gizgidir.

Energi egim gizgisi (EEq), fg + 2p+2, ALISKANIA
toplam yükünci i paide eder.



Daimi akışlar igin Enerji denklemi $\frac{\partial aimi - akışlar igin - Enerji - denklemi}{\partial akışlar igin - Enerji - Z m (h + <math>\frac{V^2}{2g} + gz$) Piren - Net gim - Gikan - Giran (h + $\frac{V^2}{2g} + gz$)

Bu dentleme göre daimi akis esnasında bir kontrol hacmine Isi ve iş bigiminde birim zamonda gecennet enerzi, kütle yoluyla kontrol hacmine birim zamanda giren ve çıkan enerzilerin arasındatı parka esittir.

Tek atımlı sistemler

$$9_{\text{Net}} + W_{\text{mil}} = h_2 - h_1 + \frac{V_2^2 - V_1^2}{2} + g(2z - z_1)$$

firm net-pirm

ideal akıslarda mekanik kayıplar = 0

Gersek akislanda mekanik kajuplar vardir.

$$m\left(\frac{R}{\rho_{1}} + \frac{V_{1}^{2}}{2} + \frac{3}{2}z_{1}\right) + \dot{W}_{pomps} = \dot{m}\left(\frac{R_{2}}{\rho_{2}} + \frac{V_{2}^{2}}{2} + \rho^{2}z_{1}\right) + \dot{W}_{pomps} + \dot{E}_{max-keya}$$

Emex-Kays = Emex. rays pompa + Emel. tople turbin + Emok kage boulance

yok emsinder i pade edersek.

hompa -> pompa tarafından akıskara verilen faydeli

hrurbin => Turbin tarafından akıstandan getilen yek