

ÜN TE 2

AKI KANLAR STAT

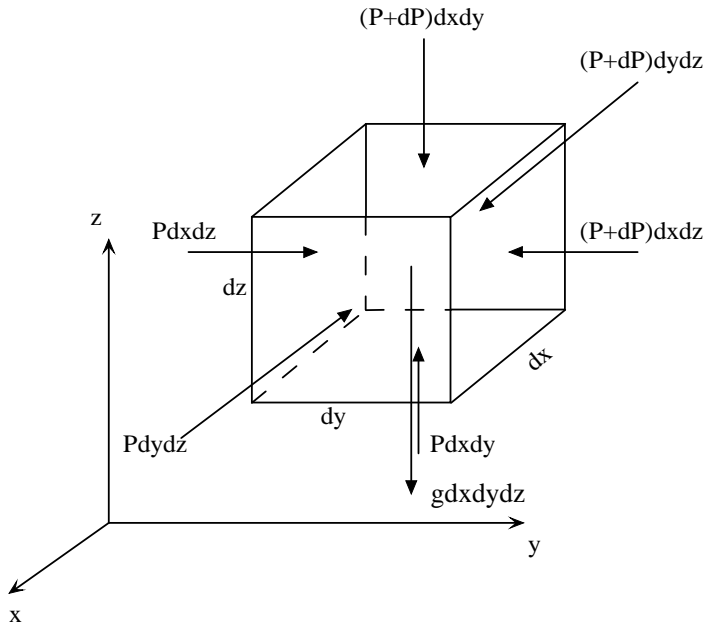
2.1 Giri

Akı kanlar statik i durgun haldeki akı kanlarla ilgili problemleri ele alır. Eğer akı kan sıvıysa akı kan statik i hidrostatik adını alır. Durgun bir akı kan ortamı içinde komşu akı kan tabakaları arasında bağıl bir hareket söz konusu olmadığından akı kan içerisinde onun eğilimi de i tirmeye çalışılan kayma gerilmeleri yoktur, yani tetsel kuvvetler altında değildir. Akı kanlar statik inde ilgileneceğimiz tek gerilme, basınç ve diğer olan normal gerilmedir. Hidrostatik basınç yalnızca akı kanın ağırlığından meydana gelen bir etkidir.

Akı kanlar statik i, barajlar, depolama tankları, hidrolik presler, krikolar gibi pek çok mühendislik sistem ve elemanlarının tasarımında yüzeyler üzerine gelen kuvvetlerin, ayrıca, yüzen ya da dalgıç halde bulunan cisimler üzerine etki eden kuvvetlerin belirlenmesi ile ilgilidir.

2.2 Basınç Değişimi

Akı kanın durgun olması halinde, basınç sadece akı kanın ağırlığından dolayı meydana gelir. Durgun akı kan üzerinde kayma gerilmeleri olmaz ve dolayısıyla kayma gerilmelerini meydana getiren hız değişimleri görülmez. Bu durumda akı kan sadece normal (yüzeye dik) gerilmelerin etkisi altındadır. Duran bir akı kan içinde herhangi bir yüzeye etki eden normal gerilmelerin değeri, akı kan basıncı, P , olarak adlandırılan tek bir değere eşittir ve i areti yüzeyin normalinin tersi yönünde, yani yüzeye dik ve yüzeye doğrudur. Basınç, skaler bir büyüklüktür ve durgun akı kan ortamı içinde belli bir noktaya tüm yönlerde eşit şekilde etki eder. Durgun akı kan ortamı içinde sabit bir nokta etrafında basınç her doğrultuda aynıdır, ancak noktanın yeri değiştirildiğinde, yani noktadan noktaya değişebilir. Bunu görmek için durgun bir akı kan ortamında Kartezyen koordinatlarda diferansiyel bir akı kan elemanı ele alalım (Şekil 2.1).



Şekil 2.1

Akı kan ortamı içindeki iki nokta arasındaki basınç farkı zincir kuralı ile aşağıdaki gibi ifade edilebilir:

$$dP = \frac{\partial P}{\partial x} dx + \frac{\partial P}{\partial y} dy + \frac{\partial P}{\partial z} dz \quad (2.1)$$

Bu eleman üzerinde etki eden iki tür kuvvet vardır, bunlar basınç kuvvetleri ve kendi ağırlığıdır. Akı kan elemanına ayrı ayrı x, y ve z yönlerinde Newton'un ikinci kanununu uyguladığımızda,

x yönünde

$$F_x = ma_x$$

$$P dy dz - (P + dP) dy dz = (\rho dx dy dz) a_x$$

$$\frac{dP}{dx} = -\rho a_x$$

y yönünde

$$F_y = ma_y$$

$$P dx dz - (P + dP) dx dz = (\rho dx dy dz) a_y$$

$$\frac{dP}{dy} = -\rho a_y$$

z yönünde

$$F_z = ma_z$$

$$P dx dy - (P + dP) dx dy - (\rho dx dy dz) g = (\rho dx dy dz) a_z$$

$$\frac{dP}{dz} = -\rho(g + a_z)$$

Herhangi bir yöndeki basınç farkı Denklem 2.1'den aşağıdaki gibi olur.

$$dP = -\rho a_x dx - \rho a_y dy - \rho(g + a_z) dz \quad (2.2)$$

Akı kanın durgun olduğu durumda, ivmesi, dolayısıyla tüm ivme bileşenleri sıfırdır. Bu durumda, akı kan elemanı üzerine etki eden net kuvvet, yani kuvvetler toplamı da sıfır olur, $F_x = F_y = F_z = 0$. Neticede,

$$\frac{dP}{dx} = 0 \quad \frac{dP}{dy} = 0 \quad \frac{dP}{dz} = -\rho g \quad (2.3)$$

bağıntıları elde edilir. Bu bağıntılardan, x ve y doğrultularında basınç gradyanlarının sıfıra eşit olduğu, yani x ve y yönlerinde, bu demek oluyor ki yatay düzlemde basınç değişimi yoktur. Bir başka ifadeyle, x ve y yönlerinde basınç sabittir. z doğrultusunda ise basınç gradyanının yerçekimi ivmesinin çarpımına, yani akı kanın özgül ağırlığına eşit olduğu görülüyor. Bu demek oluyor ki, basınç değişimi sadece dikey düzlemde akı kanın özgül ağırlığıyla meydana geliyor.

$$\frac{dP}{dz} = -\rho g \quad (2.4)$$

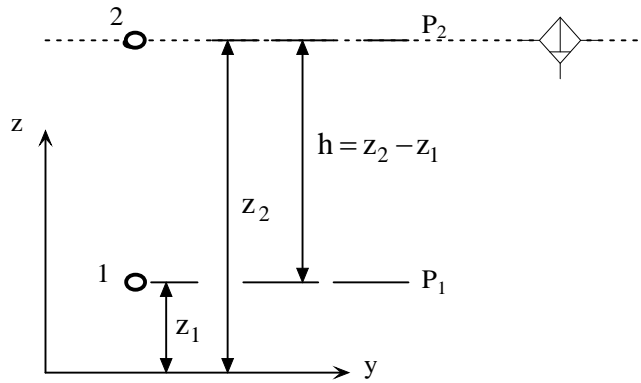
ili kisi durgun akı kanlar için temel bir ba ıntıdır ve basıncın dü ey do rultuda nasıl de i ti ini verir. Ayrıca bu denklem, z yönünde basınç gradyeninin negatif oldu unu gösteriyor, yani durgun akı kan ortamı içinde yukarı do ru basıncın dü tü ünü. Bu denklem sabit özgül a ırlıklı akı kanlar, örne in sıvılar için geçerli oldu u gibi özgül a ırlı ı yükseklikle de i en, örne in hava ve di er gazlar için de geçerlidir. Fakat, gazların özgül a ırlı ı sıvılara nazaran çok küçük oldu undan, dü ey do rultuda akı kanın özgül a ırlı ının meydana getirdi i bu basınç de i mi de sıvılara nazaran çok küçük oldu undan genellikle ihmal edilir. Sıkı tırılmaz bir akı kan için sabit yerçekimi ivmesinde Denklem 2.4'de verilen ba ıntı, her iki tarafının integrali alınarak açıldı ında ve serbest yüzeyde basıncın sıfır oldu u sınır artı kullanıldı ında integral sabiti de sıfır olur, ve neticede,

$$P_2 - P_1 = - \rho g(z_2 - z_1)$$

$$\Delta P = \rho g \Delta z \quad (2.5)$$

ba ıntısı elde edilir. Buna göre sabit yo unluklu bir akı kan içerisinde iki nokta arasındaki basınç farkının, bu iki nokta arasındaki dü ey mesafe z ve akı kanın özgül a ırlı ı g ile do ru orantılı oldu u sonucu çıkar. ekil 2.2'de gösterildi i gibi, 1 ve 2 noktaları arasındaki yukardan a a ıya do ru dü ey do rultudaki mesafe ($z_2 - z_1$), derinlik h olarak tanımlandı ında sıvı serbest yüzeyinden herhangi bir derinlikteki manometrik ölçekte basınç, yani gösterge basıncı

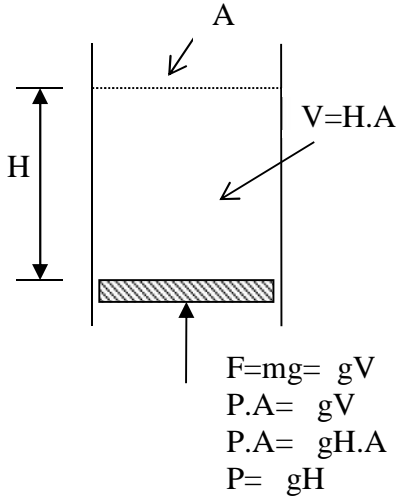
$$P = \rho g h \quad (2.6)$$



ekil 2.2

olarak elde edilir ve hidrostatik basınç da ılımı denklemleri olarak anılır. Sonuç olarak hidrostatik basınç, sabit özgül a ırlıklı akı kanlar için yatayda de i mez, derinlikle do ru orantılı olarak artar.

Hidrostatik basıncı bir ba ka yakla ımla u ekilde açıklayabiliriz: ekil 2.?'de görüldü ü gibi dü ey bir piston- silindir düzene inde belli bir hacimde, dolayısıyla belli bir yükseklikte sıvı bir akı kan olsun. Pistonu sabit tutmak için gerekli kuvvet, pistonun a ırlı ı ihmal edildi i durumda üzerindeki akı kanın a ırlı ı kadardır. Bu yakla ımla hidrostatik basınç tanımını a a ıda verildi i gibi daha kolay ve anla ılır bir ekilde de yapabiliriz.



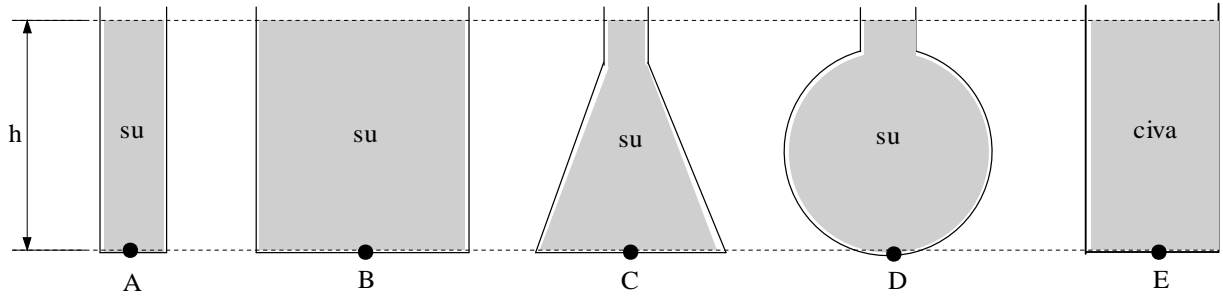
Sıvılar sıkı tırlamaz akı kanlar olarak kabul edildi inden yo unlu un derinlikle de i imi ihmal edilir. Yükseklik farkı çok fazla de ilse bu durum gazlar için de geçerlidir. Öte yandan sıvılar ve gazlar için yo unlu un sıcaklıkla de i imi önemli olabilir ve yüksek do rulu un arandı ı hallerde bunun dikkate alınması gerekir. Benzer ekilde, yerçekimi ivmesi deniz seviyesinde 9.81 m/s^2 'den 14000 m yükseklikte 9.762 m/s^2 de erine kadar de i iklik gösterir. Bu uç örnekte yerçekimi ivmesindeki de i im yalnızca %0.4'tür. Dolayısıyla, ihmal edilebilir bir hatayla sabit kabul edilebilir.

Denklem 2.6'da verilen ba ıntı, ayrıca, basıncın yükselti veya akı kan sütunu yüksekli i olarak ifadesinde de büyük önem ta ımaktadır. N/m^2 , yani Pa birimindeki basıncın akı kanın özgül a ırlı ına bölünerek elde edilen uzunluk ölçüsü birimindeki de er, Pa birimindeki basıncın akı kanın sütun yüksekli i olarak kar ılı ıdır ve basınç yükseltisi veya basınç yükü olarak tanımlanır. Basınç yükseltisi veya yükü genellikle dü ü olarak adlandırılır, akı kan olarak da genellikle sıvılar kullanılır. Basınç de eri dü ü olarak verildi inde, basınç olarak ifade edilebilir, fakat birimi uzunluk ölçüsü birimi oldu undan, basıncın dü ü olarak verildi i anla ılmalıdır ve uzunluk ölçüsü biriminin yanında, hangi akı kana dair oldu unu simgeleyen akı kan sütunu ibaresi belirtilmelidir. Basınç ile dü ü arasındaki ba ıntı a ıdaki gibidir.

$$h=P/ g \quad (2.7)$$

Örneğin standart atmosfer basıncı, 101325 Pa, su kullanıldığında $101325/1000*9.81=10.3$ mSS (metre su sütunu), cıva kullanıldığında ise $101325/13600*9.81=0.76$ m = 760 mm Hg (milimetre cıva) sütunu yüksekliğine karşılık gelir.

Durgun bir akışkan içerisindeki basınç kabın şeklinden ve kesitinden bağımsızdır. Basınç düz düzde yani derinlikle değişir ancak yatay bir düzlemde her noktada aynıdır. Aynı derinlikte bulduklarından ve aynı akışkan içinde olduklarından A, B, C ve D noktalarındaki basınçların aynı olduğunu dikkat ediniz (ekil 2.3). Bununla beraber aynı derinlikte olmasına karşın E noktasındaki basınç, bu noktanın diğerlerinin içinde buldukları akışkandan farklı bir akışkan ortamı içinde olmasından dolayı diğerlerinden farklıdır.



ekil 2.3

Bir akışkan içerisinde basıncın yatay düzlemde aynı kalmasının bir sonucu da kapalı bir sistemdeki akışkana uygulanan basıncın, akışkan içerisindeki her yerde aynı miktarda etkimesidir. Blaise Pascal'ın onuruna buna Pascal yasası denmektedir. Pascal ayrıca, bir akışkan tarafından uygulanan kuvvetin yüzeyin alanıyla orantılı olduğunu da biliyordu. Böylece, hidrolik silindirlerin birbirlerine bağlanıp, büyük silindirin, küçük olana uygulanan kuvvetten oransal olarak daha büyük bir kuvvet elde etmek için kullanılabilirliğini ortaya koydu. Hidrolik frenler ve kaldırma sistemleri gibi bir çok sistemin teorisini oluşturan Pascal makinesi bir arabayı tek bir kolumuzu kullanarak kaldırabilmemizi sağlar (ekil 2.4). Her iki piston da aynı seviyede olduğundan $P_1 = P_2$ 'dir. Bu nedenle uygulanan kuvvetin üretilen kuvvete oranı,

$$P_1 = P_2 \rightarrow \frac{F_1}{A_1} = \frac{F_2}{A_2} \rightarrow \frac{F_2}{F_1} = \frac{A_2}{A_1}$$

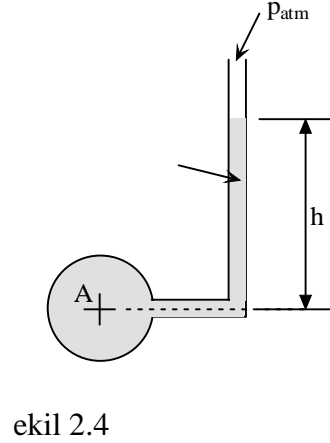
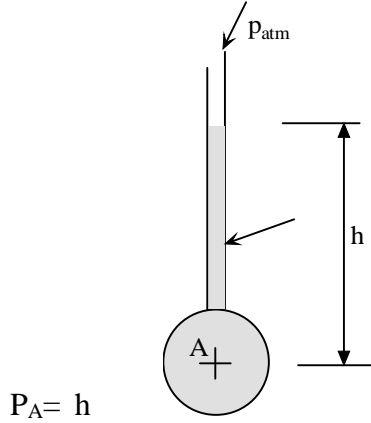
olarak belirlenir. Örneğin piston oranları $A_2/A_1 = 10$ olan bir hidrolik krik ile 100 kgf (981 N) kuvvet uygulayan bir kimse 1000 kg'lık bir arabayı kaldırabilir.

2.3 Manometreler

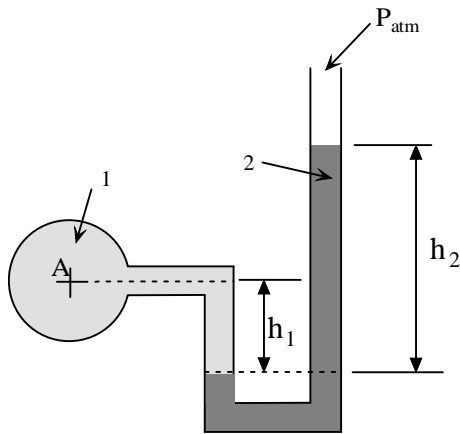
$P = \rho gh$ bağıntısı durgun bir akışkan içerisinde h kadar bir akışkan yüksekliği için, $P/\rho g$ kadar basınç yükseltisine yani basınç yüküne karşılık gelmektedir. Bu da bir akışkan sütununun basınç ve basınç farklarını ölçmede kullanılabilirliğini göstermektedir. Bu ilkeye göre çalışan basınç ve farklarını ölçmeye yarayan düzeneklere manometre denir. Manometreler, basıncı dik veya eğimli tüpler içinde sıvı sütunu olarak ölçen aletlerdir. Manometreler küçük ve orta ölçekli basınç ve basınç farklarını ölçmede yaygın olarak kullanılırlar. Manometre sıvısı olarak genellikle su, alkol, yağ ve cıva kullanılır. Eğer yüksek basınçlar öngörülüyorsa, manometre boyutunu kullanılabilecek bir seviyede tutmak için cıva gibi ağır akışkanlar kullanılmalıdır. Bir

akı kan ortamı içerisinde basınç yatay do rultuda de i medi i için aynı seviyedeki noktalarda basınç da aynıdır. Ölçülen basınçlar bu ilkeye göre hesaplanır.

Basit tip bir manometre üst ucu atmosfere açık, basıncı ölçülmek istenen noktaya ba lı dik bir tüpten olu ur (ekil 2.5).



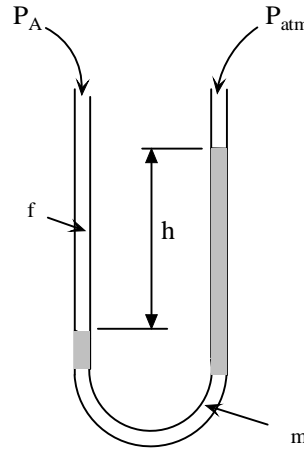
Daha yaygın bir eklede kullanılan bir di er manometre tipi U eklene getirilmi bir tüpten olu an U-tüp manometrelerdir, ekil 2.6'da görüldü ü gibi.



ekil 2.5

$$P_A + \rho h_1 = \rho h_2$$

$$P_A = \rho h_2 - \rho h_1$$



ekil 2.6

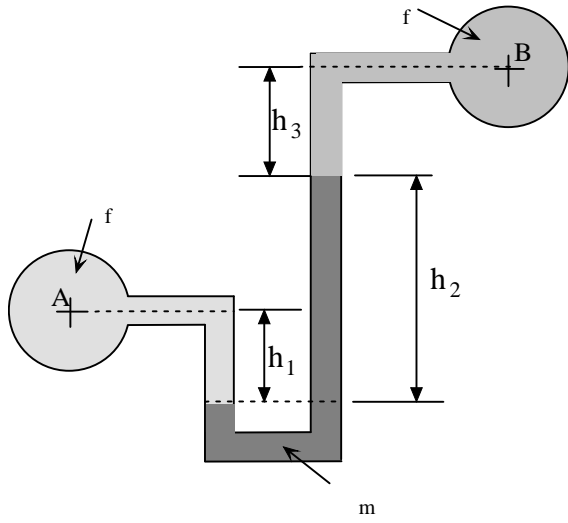
$$P_A + \rho h = P_B + \rho h$$

$$P_A = P_B$$

Genellikle U-tüp manometrelerde kullanılan sıvı basıncı ölçülmek istenen akı kandan farklı olur ve manometre sıvısı olarak adlandırılır. Gazların basıncı ölçülmek istendi inde manometre tüplerinde meydana gelen gaz yükseltileri dikkate alınmaz, gazların hidrostatik basınçları genellikle ihmal edilir, dolayısıyla yukarıdaki manometre ba ntımlarındaki basıncı ölçülecek gaz akı kanın yo unlu u, dolayısıyla özgül a ırlı 1, f ve f, sıfır olur.

Manometre sıvıları ölçülmek istenen basınç aralı ına göre seçilir. Örne in 20 kPa de erinde bir basınç ölçümü için manometre sıvısı su kullanıldı nda $20000/9.81 \cdot 1000 = 2.04$ m SS, civa kullanıldı nda ise $20000/9.81 \cdot 13600 = 0.15$ m = 15 cm Hg yüksekli inde ölçü e sahip bir manometre kullanılmalıdır. Buradan da anla ıldı ı gibi manometreler genellikle dü ük basınç

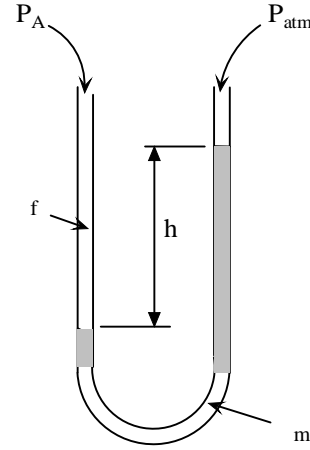
ölçümü ihtiyacı olan yerlerde kullanılır. Ayrıca, ölçüm aralı ρ ve hassasiyeti, kullanılan manometre sıvısının özgül ağırlığı ρ ile belirlenir. U-tüp manometreler ayrıca yaygın olarak iki nokta arasındaki basınç farkını ölçmek için de kullanılır, ekil 2.6'da görüldüğü gibi.



ekil 2.7

$$P_A + \rho_f h_1 = P_B + \rho h_2 + \rho_f h_3$$

$$P_A - P_B = \rho h_2 + \rho_f (h_3 - h_1)$$



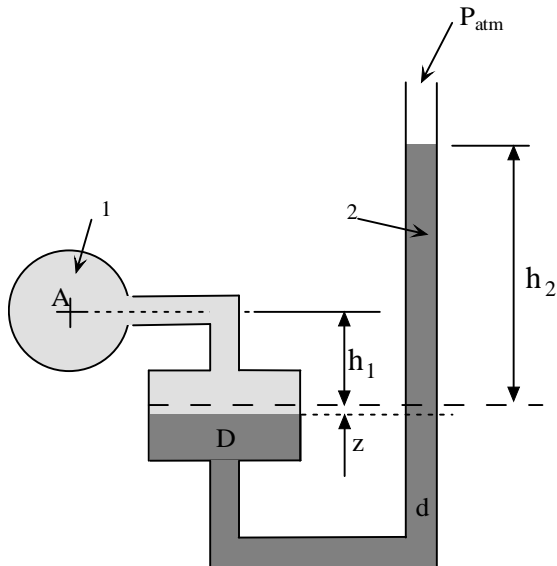
ekil 2.8

$$P_A + \rho_f h = P_B + \rho h$$

$$P_A - P_B = h(\rho - \rho_f)$$

$$P_A - P_B = gh(\rho - \rho_f)$$

Bir hayli küçük basınç değerliklerini ölçmek için rezerv tip U-tüp manometreler kullanılır, ekil 2.9'da görüldüğü gibi.



ekil 2.9

$$P_A + \rho_f (h_1 + z) = \rho (h_2 + z)$$

Ayrıca manometrenin sol kolundaki rezerv içindeki z kadar akıkanın seviyesindeki düzleşme, sağ kolda h_2 kadar manometre sıvısı yükseltisinde artışı ρ a sebep olur, dolayısıyla sol kolda de i en hacmin sağ koldaki de i en hacme eşit olması gerekir, dolayısıyla:

$$z = \frac{d}{D} h_2$$

olur. Bu durumda,

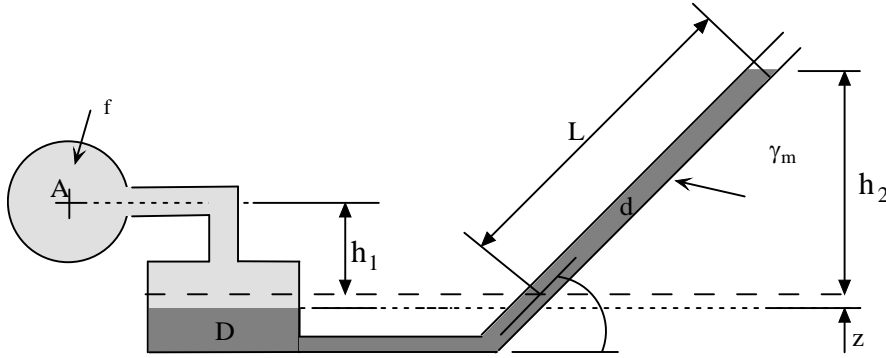
$$P_A = \gamma_m h_2 \left(1 + \frac{d}{D}\right) - \gamma_f \left(h_1 + \frac{d}{D} h_2\right)$$

Basıncı ölçülmek istenen akı kan gaz ise, özgül a ırlı ı f ile gösterilen, gazların basınç yükleri ihmal edildi inden

$$P_A = \gamma_m h_2 \left(1 + \frac{d}{D}\right)$$

Burada $\left(1 + \frac{d}{D}\right)$ düzeltme faktörüdür. Çünkü manometre rezervi içindeki sıvı seviyesi basınç uygulandı nda referans kabul edilen çizgiden z kadar dü er. Bu da sol kolda manometre sıvısının yükseltisini ölçerken referans kabul edilen çizgiden z kadar bir yükselti hatası yapılmasına sebep oluyor. Bunun önüne geçmek için, ya her ölçülen h_2 yükseltisine z kadar yükselti ilave edilecek, ya düzeltme faktörünü içeren ba ıntı kullanılacaktır ya da ölçüm skalası bu faktörü içerecek ekilde düzenlenecektir.

Aynı zamanda ölçüm hassasiyetini artırmak için manometrelerin ölçüm tüpü e imlendirilir, ekil 2.10'da görüldü ü gibi.



ekil 2.10

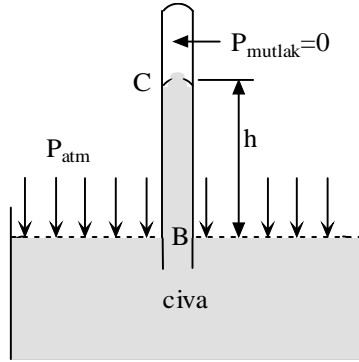
Barometre ve Atmosferik Basınç

Barometre atmosferik basıncı ölçmek için kullanılır ve bu yüzden atmosferik basınç için genellikle barometrik basınç deyimi de kullanılır. Atmosferik basınç, ekil 2.9'da gösterildi i gibi, bir ucu kapalı içi cıva dolu cam tüp ters çevrilerek atmosfere açık içinde cıva bulunan bir kaba daldırılması suretiyle ölçülebilir. B noktasındaki basınç atmosferik basınca e ittir. C noktasındaki basınç ise bu noktanın üzerinde sadece cıva buharının bulunması ve cıvanın oda sıcaklı nda çok küçük bir buharla ma basıncına sahip olması ve

buradaki basıncın atmosferik basınca oranla çok küçük olmasından ötürü ideal bir yakla ıklıkla bo luk olarak de erlendirilir ve ihmal edilerek, sıfırdır. Bu durumda kap içindeki cıva serbest yüzeyine etki eden sıfır basınç, cıvayı tüp içinde h kadar yükselmeye zorlar. Atmosferik basıncı ölçmek için kap içindeki cıva serbest yüzeyi ile tüp içindeki B noktası arasında basınç dengesi kurdu umuzda,

$$P_{\text{atm}} = P_B = \rho g h$$

sonucu ortaya çıkar. Burada, cıvanın yo unlu ρ , g yerçekimi ivmesi ve h serbest yüzeyden itibaren cıva sütunu yüksekli i dir.



ekil 2.11

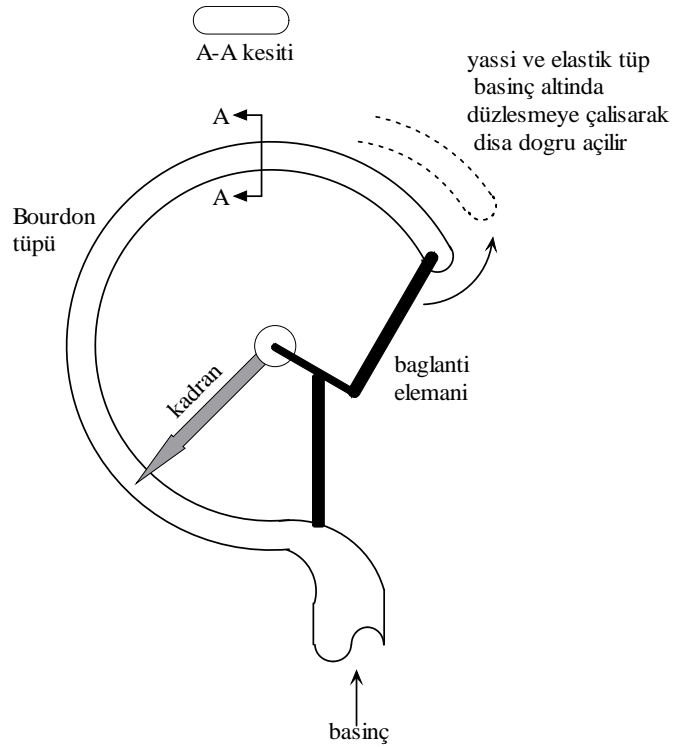
Deniz seviyesindeki 101.325 kPa de erindeki standart atmosferik basınç 1000, 2000, 5000, 10000 ve 20000 m yüksekliklerde sırasıyla yakla ık 90, 80, 54, 26.5 ve 5.5 kPa de erlerini alır. Bir yerdeki atmosferik basınç, basit olarak yüzey alanı ba ına dü en bu yerin üzerindeki hava a ırlı ıdır. Fakat, atmosferik basınç yalnızca yükseklik ile de il aynı zamanda hava ko ullarına ba lı olarak da de i ir.

Atmosferik basıncın yükseklik ile de i iminin günlük hayatta yakından bilinen ve ya anan etkileri vardır. Örne in, dü ük atmosferik basınçlarda su daha dü ük sıcaklıklarda kaynar ve bu yüzden pi irme süresi uzar. Verilen bir sıcaklık için yüksek yerlerdeki hava yo unlu u daha dü üktür. Dolayısıyla belirli bir hacim içerisinde daha az hava ve oksijen bulunur. Bu yüzden yüksek yerlerde daha çabuk yorulmamız ve solunum problemleriyle kar ıla mamız ola andır. Benzer ekilde 2 L silindir hacimli bir otomobil motoru, 1500 m yükseklikte sanki 1.7 L hacimli bir motor gibi çalı acaktır. Bunun nedeni basıncın %15 oranında dü mesi ve buna ba lı olarak hava yo unlu unun da aynı oranda dü mesidir. Bu yükseklikte aynı hacimsel debide çalı an bir fan ya da kompresör %15 oranında daha az hava kütlesi basacaktır. Dolayısıyla, yüksek yerlerde belirlenen kütsel debiyi sa lamak için daha büyük so utma fanlarının seçilmesi gerekebilir. Yine benzer ekilde, yüksek rakımlı yerlerde yakıt alırken istasyondaki pompa hacimsel debi ölçerek yakıt pompaladı ndan daha dü ük basınç ve dolayısıyla yo unluktan dolayı aynı paraya daha az kütlede yakıt almı oluruz. Dü ük basınç ve buna ba lı olarak dü ük yo unluk, kaldırma ve direnç kuvvetlerini de etkiler. Uçaklar, gerekli kaldırma kuvvetini olu turmak için yüksek yerlerde daha uzun kalkı pistlerine ihtiyaç duyarlar. Ayrıca, hava direncini azaltmak ve böylece yakıt tasarrufu sa lamak için yüksek irtifalarda seyrederek.

Bourdon Tüplü Manometre

Endüstride yaygın olarak kullanılan Bourdon tüplü manometre mekanik bir basınç ölçme cihazıdır ve elastik ekil de i tirme esasına göre çalı ır (ekil 2.10). Bu cihaz, bir ucu kapalı

ve kapalı olan ucu bir gösterge i nesine (kadran) ba lı kanca (C) ekinde e risel, kesit alanı yassıla tırılmı elastik bir tüpten olu maktadır (ekil 2.11). Bourdon tüpü, basınca maruz kaldı ında, boru gerilerek uzar, yani dı arı do ru açılarak düzle meye çalı ır ve bu açılma miktarı bir aktarma elemanı ile göstergeye iletilir, yani uygulanan basınçla orantılı olarak gösterge kadranı hareket eder. Tüp atmosfere açık oldu unda, yani atmosferik basınca maruz kaldı ında ekil de i tirmemi haldedir ve bu durumda kadran sıfırı gösterecek ekilde cihaz kalibre edilir ve bu cihazlar gösterge basınçları ölçmek için kullanılırlar, ayrıca pozitif gösterge basınçlar yanında negatif gösterge basınçlar, yani vakum basıncını ölçmek için de kullanılırlar. Piyasada çok farklı basınç aralıklarında ve farklı birimlere göre basınç ölçen Bourdon tüplü manometreler mevcuttur, ayrıca ucuz ve güvenilirlerdir. Yüksek basınçları ölçmek için ise C ekli yerine yay gibi sarımlı tüpler kullanılır.



ekil 2.12



ekil 2.13

2.3 Hidrostatik Kuvvetler

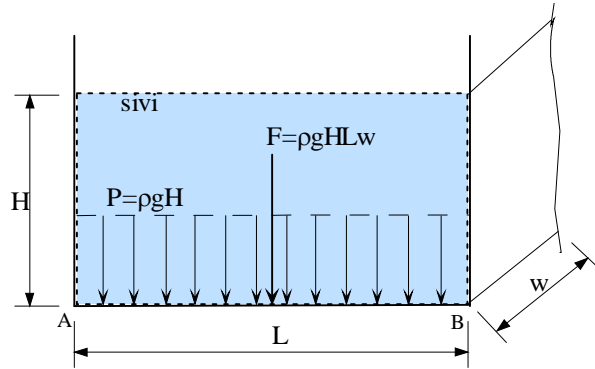
Durgun akı kan temas ettiği katı yüzeylerde hidrostatik kuvvetler meydana gelmesine sebep olur. Durgun akı kanın temas ettiği diferansiyel bir yüzey ele alalım. Bu diferansiyel yüzeye etki eden diferansiyel hidrostatik kuvvetin büyüklüğü basınç ile etki ettiği diferansiyel yüzey alanının çarpımına eşittir, yönü ise yüzeye dik ve pozitif basınç için yüzeye doğrudur. Tüm yüzeye etkiyen hidrostatik kuvvet ise bu diferansiyel kuvvetlerin toplamıdır.

$$F = \int_A P dA \quad (2.8)$$

Durgun sıkı tırlamaz bir akı kan ortamında, yani sıvıların hidrostatik artlarında basınç derinlikle doğru orantılıdır, yatay düzlemde ise hidrostatik basınç sabittir. Bu yüzden, yatay konumdaki düzlemsel bir yüzeye, örneğin ekil 2.14'de verilen AB yüzeyine etki eden hidrostatik kuvvet basıncın kabın tabanında, yani yatay AB yüzeyi boyunca sabit olduğundan dolayı $F = PA$ bağıntısı ile bulunur. Burada P basınç, P_a , A ise basınç etki yüzeyinin alanıdır, m^2 .

$$F = PA = \rho g H L w$$

Kuvvetin yönü yüzeye dik ve yüzeye doğrudur, etki noktası ise basınç diyagramının kütle merkezidir. Basınç yatay düzlemde derinlikten dolayı düzenli bir dağılıma sahip, dolayısıyla basınç diyagramının ağırlık merkezi yüzeyin ağırlık merkezi ile aynıdır. Bu yüzden AB yüzeyine etki eden hidrostatik kuvvetin etki noktası yüzeyin ağırlık merkezidir.



ekil 2.14

ekil 2.15 bir tankın dik düzlemsel BC yan yüzeyine etki eden basıncın derinliğini göstermektedir. Sıkı tırlamaz akı kanın basıncı durgun haldeyken derinlikle doğru orantılı olarak derinlikten basınç akı kan serbest yüzeyinde sıfırdan başlayarak doğrusal olarak tabanda $P = \rho g H$ değerine ulaşır. BC yüzeyine etki eden toplam hidrostatik kuvvet, basıncın derinlikle doğru orantılı derinlikten dolayı tüm yüzey alanı boyunca integral alınarak bulunur.

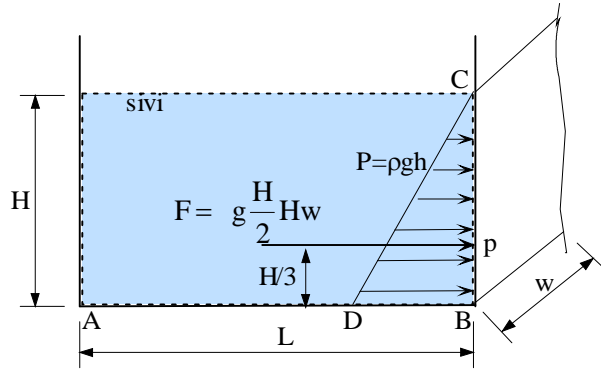
$$F = \int_A P A = \int_A \rho g h dA = \rho g \int_A h dA = \rho g w \int_0^H h dh = \rho g \frac{H^2}{2} w$$

Burada, $\int_A hdA$ alan birinci momentidir ve yüzeyin kütle merkezinin derinli i h_c ile

$$\int_A hdA = h_c A, \quad h_c = H/2,$$

eklinde ili kildir. Burada, h_c yüzeyin kütle merkezinin derinli idir, yani kütle merkezinden sıvı serbest yüzeyine olan dü ey mesafedir. Dolayısıyla, BC yan yüzeyine etki eden hidrostatik kuvvet, yüzeyin kütle merkezindeki basınç ile alanının çarpımıdır.

$$F = \rho g h_c A = P_c A \quad (2.9)$$

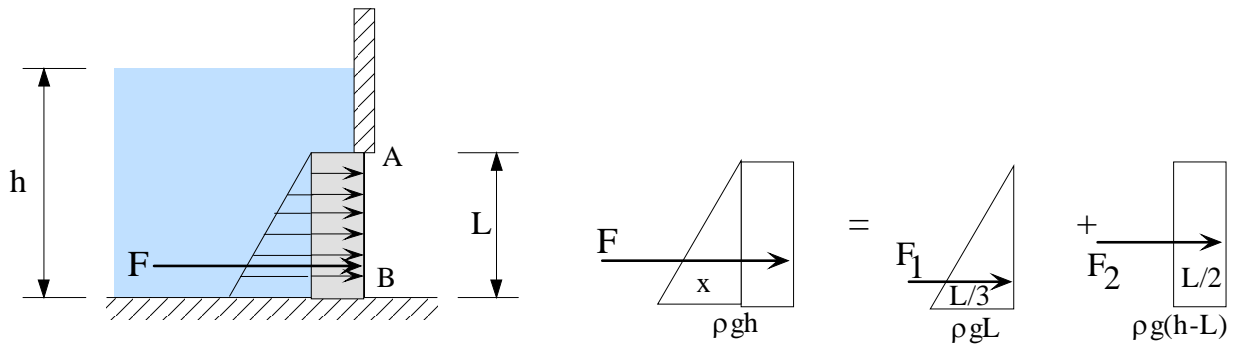


ekil 2.15

Hidrostatik kuvvet basınç da ılım diyagramı kullanılarak da bulunabilir. Basınç diyagramının alanı birim geni li e dü en hidrostatik kuvvetin büyüklü ünü verir, yani bu hayali basınç prizmasının hacmi yüzey üzerine etki eden toplam hidrostatik kuvvetin büyüklü üne e it olup kuvvetin etki noktası bu prizmanın kütle merkezidir. Yukarıdaki örnekte oldu u gibi, BC yan yüzeyine etki eden basınçın da ılımı üçgen prizma olu turur.

$$F = \rho g H \frac{H}{2} w$$

Kuvvetin etki noktası, h_p , de basınç prizmasının kütle merkezidir, dolayısıyla etki noktasının dü ey do rultuda tabandan mesafesi $x_p = H/3$ 'dür.



ekil 2.16

ekil 2.16'da gösterilen AB yüzeyine etki eden hidrostatik kuvveti ve etki noktasını yine basınç diyagramını kullanarak bulalım. Hidrostatik kuvvet,

$$F = \rho g h_c A = \rho g \left[\frac{h-L}{2} \right] L w$$

Hidrostatik kuvvetin etki noktası ise daha önce de bahsedildiği gibi basınç diyagramının kütle merkezidir. Fakat bu örnekte problemin kolay çözümü için basınç diyagramını basit geometrik şekiller (dikdörtgen ve üçgen) olarak turacak şekilde 2 bileene ayırmamız çözümü kolaylaştıracaktır. Bu durumda toplam hidrostatik kuvveti de 2 bileene ayırmamız gerekiyor, F_1 ve F_2 .

$$F = F_1 + F_2 = \rho g \frac{L}{2} L w + \rho g (h-L) L w$$

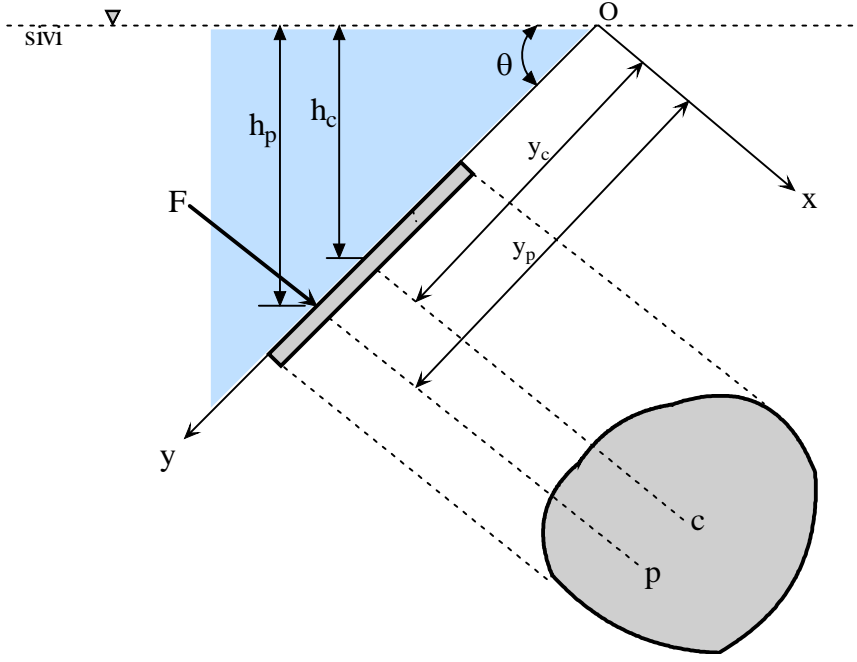
Üçgen prizmatik basınç diyagramının kütle merkezi tabandan $L/3$ mesafededir, dikdörtgen prizmatik basınç diyagramının kütle merkezi ise orta noktası, yani tabandan $L/2$ mesafededir. Toplam hidrostatik kuvvetin etki noktası, yani basınç diyagramının kütle merkezi tabandan x mesafede olsun, etki noktasının yani basınç merkezinin tabandan olan mesafesi tabana göre toplam moment eşitliğini kullanarak bulunabilir.

$$F \cdot x = F_1 \frac{L}{3} + F_2 \frac{L}{2}$$

$$\rho g \left[\frac{L}{2} \cdot x + \frac{L}{2} \right] L w = \rho g \frac{L}{2} L w \frac{L}{3} + \rho g (h-L) L w \frac{L}{2}$$

Basınç merkezinin derinliği ise $h_p = h - x$

ekil 2.11'de gösterilen sıvı ortamı içinde herhangi bir derinlikte herhangi bir eğilimli düz bir yüzey üzerindeki herhangi bir noktadaki hidrostatik basınç $P = \rho g h = \rho g y \sin \theta$ olur. Burada, h göz önüne alınan noktanın serbest yüzeyden olan dikey mesafesi yani derinliktir, y ise bu noktanın x -eksenine (yani O noktasına) olan y -doğrultusundaki uzaklıktır. Yüzey üzerindeki herhangi bir diferansiyel alana etki eden hidrostatik kuvvet ise $dF = P dA = \rho g h dA$ ve yönü yüzeye dik ve yüzeye doğrudur. Tüm yüzeye etki eden toplam hidrostatik kuvvet ise yüzey üzerinde diferansiyel alanlara etki eden hidrostatik kuvvetlerin toplamıdır, ve diferansiyel dA alanına etki eden $P dA$ kuvvetinin tüm yüzey alanı boyunca integre edilmesiyle bulunur, yönü yine etki yüzeyine dik ve yüzeye doğrudur.



ekil 2.17

$$F = \int_A P dA \quad (2.9)$$

$$F = \int_A \rho g h dA = \int_A \rho g y \sin \theta dA$$

burada, $h = y \sin \theta$, ve sabit g ve ρ için

$$F = \rho g \sin \theta \int_A y dA$$

Yukarıdaki denklemde görülen integral, alanın x eksenine göre ilk momenti, yani alan birinci momentidir, ve yüzeyin ağırlık merkezinin y koordinatı ile,

$$\int_A y dA = y_c A \quad (2.10)$$

eklinde ilişkilidir. Burada, y_c yüzeyin ağırlık merkezinin sıvı serbest yüzeyi üzerindeki O noktasından geçen x -eksenine mesafesidir, yani eğer iki düzlemdeki derinliktir. Dolayısıyla denklem (2.10) ağırlık merkezi gibi yazılabilir,

$$F = \rho g A y_c \sin \theta \quad (2.11)$$

ve $h_c = y_c \sin \theta$ ilişkisini kullanarak,

$$F = \rho g h_c A = P_c A \quad (2.12)$$

elde edilir. Burada, h_c yüzeyin ağırlık merkezinden sıvı serbest yüzeyine olan dikey mesafedir, yani yüzeyin ağırlık merkezinin derinliktir, P_c ise yüzeyin ağırlık merkezindeki basınçtır.

Sonuç olarak, düzlemsel bir yüzeye etki eden toplam hidrostatik kuvvetin büyüklüğü ağırlık merkezindeki basınç ile yüzey alanının çarpımıdır. Dikkat edilecek olursa, kuvvetin büyüklüğü

açısı ile bağımsız, sadece akı kanın özgül ağırlığı γ , etki yüzey alanı ve alanın ağırlık merkezinin derinliğine bağlıdır. Fakat toplam hidrostatik kuvvetin etki noktası basıncın derinlikle artmasından dolayı basınç dağılımı düzensiz olduğundan genellikle yüzeyin ağırlık merkezi değildir, daha aşağıdadır. Etki noktasını bulmak için, yüzey üzerindeki diferansiyel kuvvetlerin momentlerinin toplam kuvvetin momentine eşitleninden yararlanabiliriz. Toplam kuvvet $p(x_p, y_p)$ noktasında etki ediyor olsun, x eksenini etrafında momentleri eşitleniminde,

$$y_p F = \int_A P y dA \quad (2.13)$$

$$\begin{aligned} y_p F &= \int_A \rho g h y dA \\ &= \rho g \sin \theta \int_A y^2 dA = \rho g I_x \sin \theta \end{aligned}$$

sonucu elde edilir. Burada, y_p basınç merkezinin x-ekseninden uzaklığı y ve

$$I_x = \int_A y^2 dA \quad (2.14)$$

x-eksenine göre alan ikinci momentidir, alan atalet momenti olarak da adlandırılır. Alan ikinci momentleri genellikle alanın ağırlık merkezinden geçen bir eksene göre verilir. Paralel iki eksene göre olan alan ikinci momentleri, paralel eksen teorisine göre

$$I_x = I_{xc} + A y_c^2$$

ifadesinde yer alır. Burada I_{xc} alanın ağırlık merkezinden geçen x-eksenine göre alan ikinci momenti (alan momenti) ve y_c ağırlık merkezinin y-koordinatı yani iki paralel eksen arasındaki mesafedir. Sonuç olarak etki noktası ile ağırlık merkezi arasındaki eksenler üzerindeki mesafe

$$y_p - y_c = \frac{I_{xc}}{y_c A} \quad y_p = \frac{I_x}{y_c A}$$

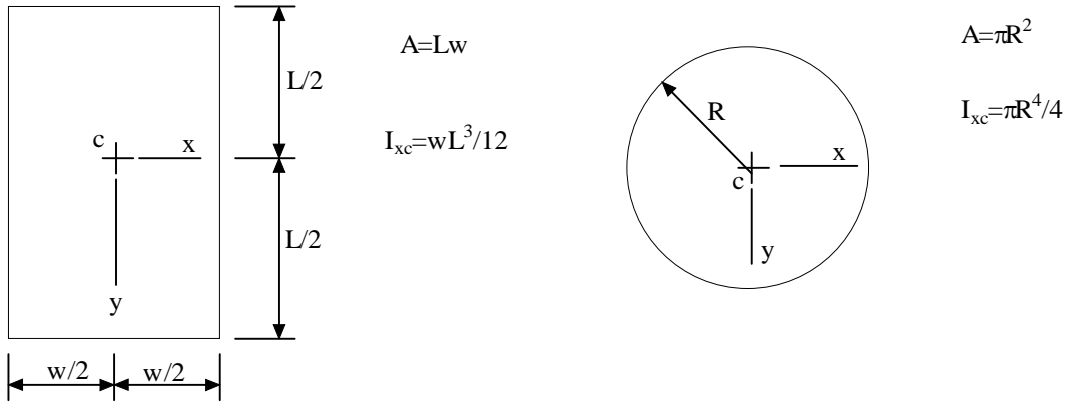
olur. Dolayısıyla etki noktasının eksenler üzerindeki mesafesi

$$y_p = y_c + \frac{I_{xc}}{y_c A} \quad (2.15)$$

olur. y_p 'nin bulunmasıyla basınç merkezinin derinliği $h_p = y_p \sin \theta$ ifadesinden belirlenir. Benzer olarak, etki noktasının z koordinatı (sayfa düzlemine dik koordinatı) z_{cp} , aşağıdaki gibi bulunur,

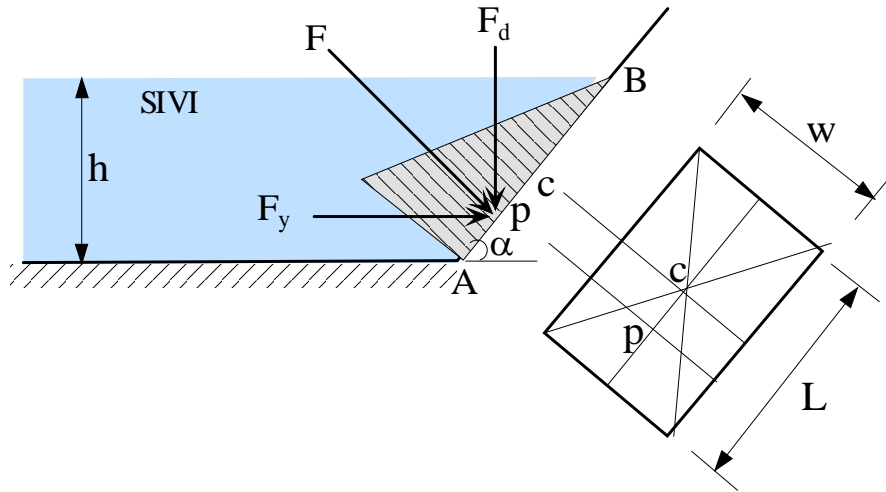
$$z_p = z_c + \frac{I_{yc}}{y_c A}$$

ve (z_p, y_p) koordinatlarına sahip etki noktası p basınç merkezi olarak tanımlanır. En sık kullanılan yüzey geometrik şekilleri, dikdörtgen ve daire için I_{xc} değerleri Tablo 2.12'de verilmiştir.



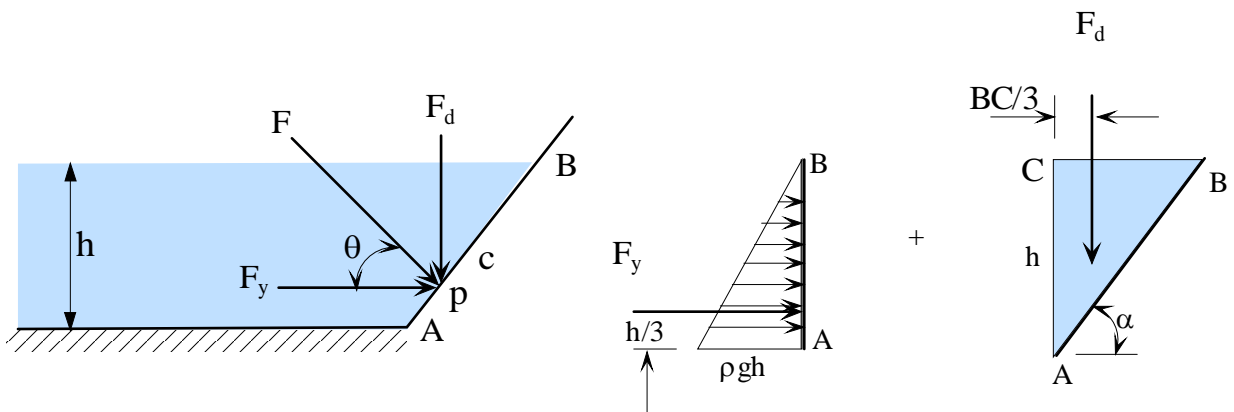
ekil 2.18

Diğer bir yaklaşımla, eğer iki düz bir yüzeye etki eden toplam hidrostatik kuvveti yatay ve dikey olmak üzere iki bileene ayırabiliriz. Yatay bileeni, eğer iki yüzeyin dikey doğrultudaki izdüşümüne etki eden kuvvete eşit olur.



ekil 2.19

$$F_y = \rho g \frac{h}{2} hw, \text{ burada } h = L \sin \alpha$$



ekil 2.20

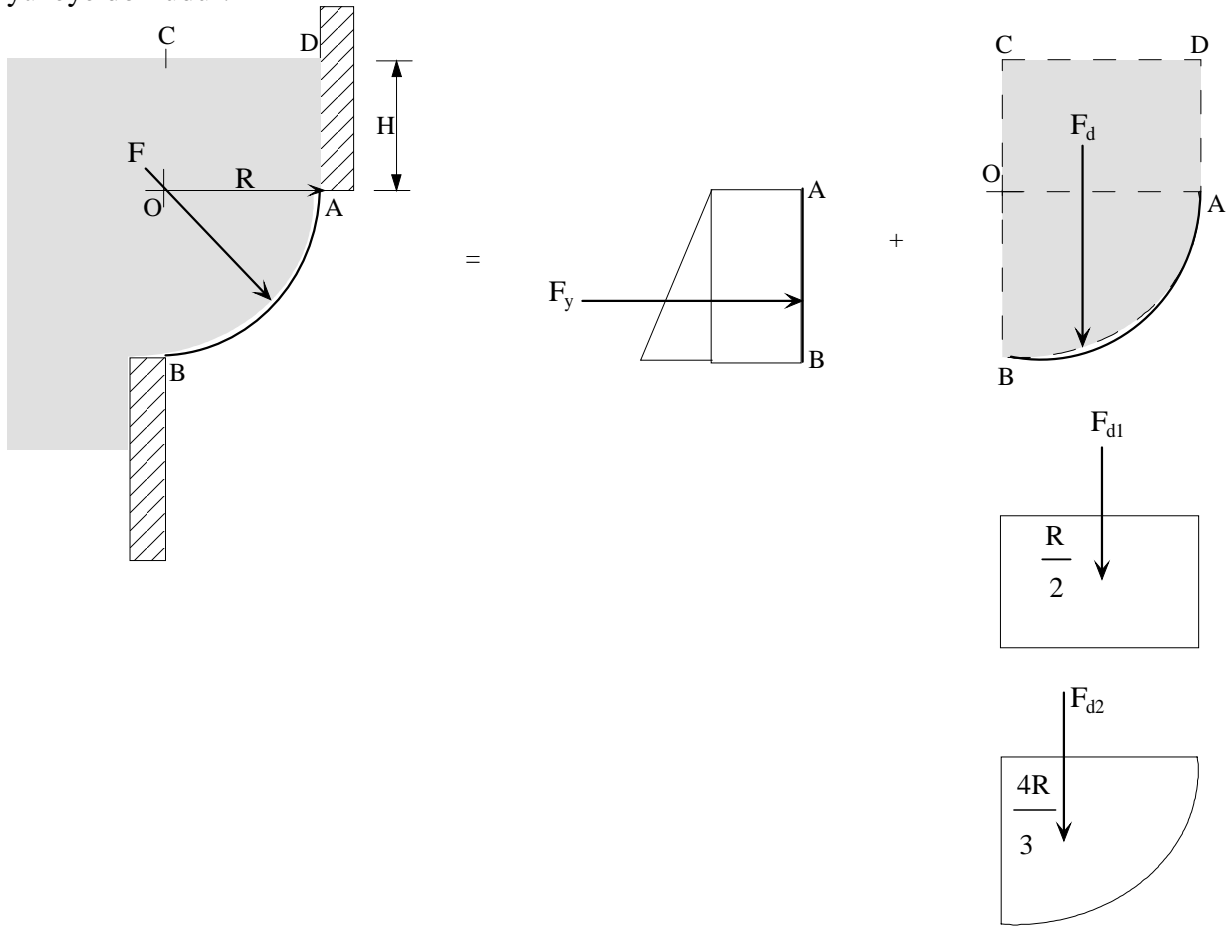
Düey bile eni ise yüzeyin düey do rultuda, serbest yüzeye kadar kapsadığı hacim içinde kalan akı kanının a ırlığıdır.

$$F_d = mg = \rho g \nabla = \rho g \frac{1}{2} h \frac{h}{\tan \theta} w$$

Toplam (bile ke) kuvvet ise yatay ve düey bile enlerin bile kesidir.

$$F = \sqrt{F_y^2 + F_d^2} \quad (2.16)$$

Toplam kuvvet yatay ve düey basınç diyagramlarının a ırlık merkezlerinin kesiştiği noktadan yüzeye dik ve yüzeye do ru etki eder. Bile ke kuvvetin etki noktasının tam konumu uygun bir noktaya göre moment alınarak belirlenebilir. Etki yönü ise yatayla yaptığı açı $\theta = \tan^{-1} \frac{F_d}{F_y}$ ile yüzeye do rudur.



ekil 2.21

E risel yüzeylere etki eden hidrostatik kuvveti bulmak için direkt integral metodunu kullanmayalım, çünkü e risel yüzey boyunca yönleri de i en basınç kuvvetlerinin integre edilmesini gerektirdi inden dolayı bir hayli zordur. Karma ık yüzey ekillerinden ötürü basınç diyagramı yakla ımı da bu durumda kolay de ildir. E risel bir yüzey üzerindeki bile ke hidrostatik kuvveti belirlemenin en kolay yolu, bu kuvveti yatay ve düey bile enlerine ayırarak

incelemektir. ekil 2.16’de gösterilen R yarıçaplı çeyrek çember ekindeki AB e risel yüzeye etki eden hidrostatik kuvvetin yatay bile ni, yüzeyin dü ey düzlemdeki izdü ümüne etki eden hidrostatik kuvvete e ittir, ayrıca etki noktası olarak da e de erdir.

$$F_y = \rho g h_c A = \rho g (h + R/2) R w$$

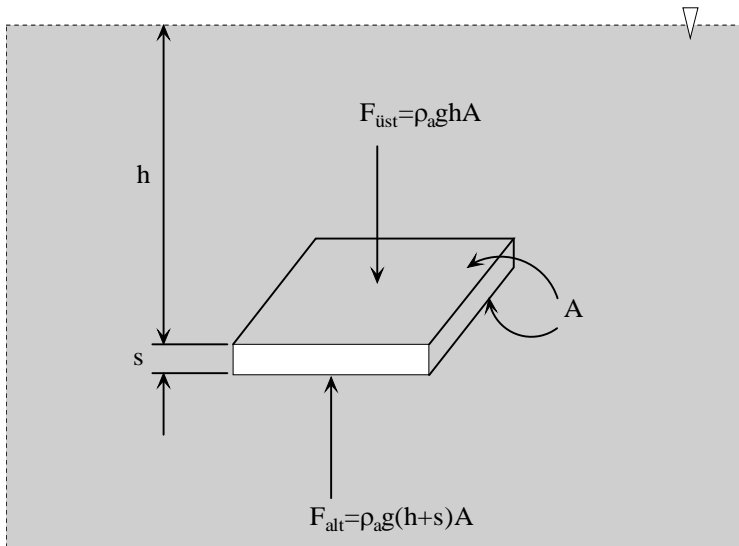
Dü ey bile ni ise AB çeyrek çember ekindeki e risel yüzeyin akı kan serbest yüzeyine kadar dü ey do rultuda kapsadı ı akı kan blo unun a ırlı ma e ittir.

$$F_d = mg = \rho g \nabla = \rho g (Rh + R^2/4) w$$

Toplam kuvvet yatay ve dü ey basınç diyagramlarının a ırlık merkezlerinin kesi ti i noktadan yüzeye dik ve yüzeye do ru etki eder.?

2.4 Kaldırma Kuvveti

Sıvı içerisinde bırakılan bir cismin havada oldu undan daha hafif hissedilmesi veya bazı cisimlerin suda yüzmesi gibi benzer gözlemler bir akı kan içerisinde bırakılan cisme yerçekimini tersi yönünde yani yukarı do ru bir kuvvet uygulandı ını göstermektedir. Cismi kaldırmaya çalı an bu kuvvete kaldırma kuvveti denir ve F_K ile simgelenir. Kaldırma kuvveti, bir akı kan içerisindeki basıncın derinlikle artmasından kaynaklanır. ekil ?’de gösterilen a yo unluklu bir akı kan içerisinde serbest yüzeye paralel olarak belli bir derinlikte duran s kalınlı ındaki dü z bir plakayı ele alalım. Plakanın üst ve aynı zamanda alt yüzey alanı A ve serbest yüzeye uzaklı ı, yani derinli i h olsun. Plakanın üst ve alt yüzeylerindeki basınçlar sırasıyla $\rho_a g h$ ve $\rho_a g (h+s)$ olur. Hidrostatik kuvvetler etki yüzeyine dik ve yüzeye do ru etki ettiklerinden, plakanın üst ve alt yüzeylerine etki eden kuvvetler ters yönlerdedir. Bu iki kuvvet arasındaki fark, plaka üzerine etki eden dü ey do rultudaki bu net kuvvet kaldırma kuvvetidir ve yukarı yönlüdür.



ekil 2.22

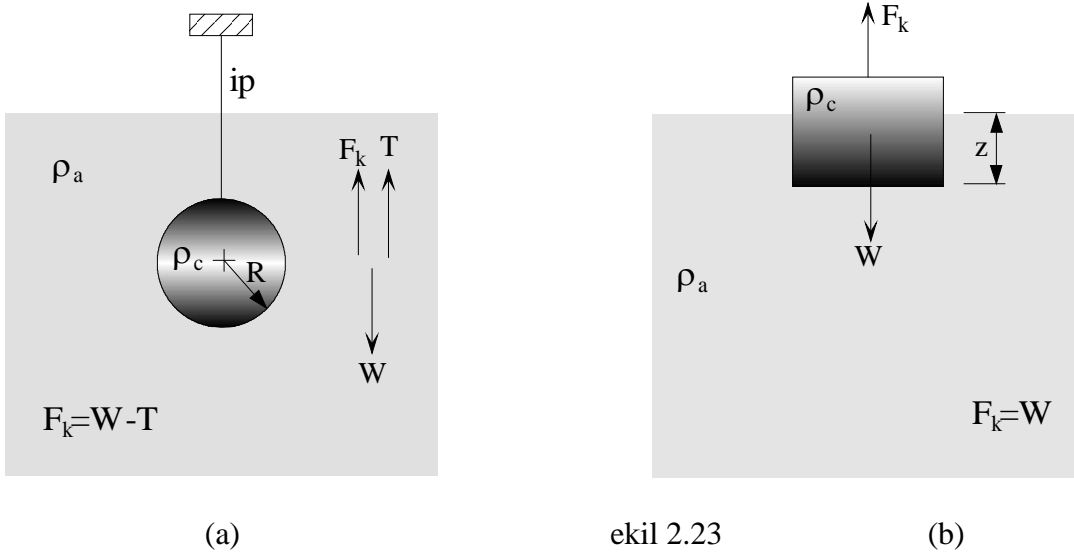
Sonuç olarak, e er bir cisim tamamen veya kısmen bir akı kan içine batmı ise cisim üzerine dü ey do rultuda etki eden hidrostatik kuvvetlerin neti veya toplamı kaldırma kuvveti olarak tanımlanır.

$$F_K = F_{alt} - F_{üst} = \rho_a g(h+s) - \rho_a gh = \rho_a ghA = \rho_a g \nabla \quad (2.17)$$

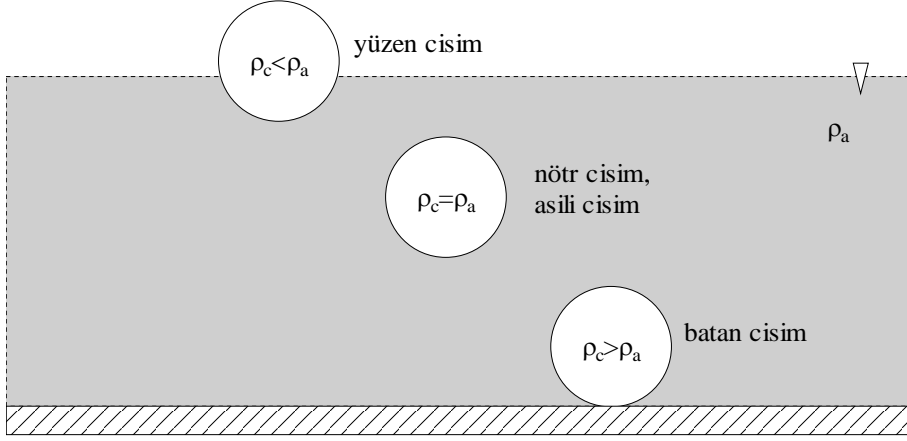
Bu ba ıntıda $\nabla = sA$ plakanın hacmidir. Öte yandan $\rho_a g \nabla$, hacmi plakanın hacmine e it olan sıvının a ırlı ıdır. Buna göre plaka üzerine etki eden kaldırma kuvveti, plaka tarafından yeri de i tirilen sıvının a ırlı ına e ittir sonucuna varırız. te, Archimedes, sıvıya daldırılan bir cismin hacminin, yapısal biçimi ne olursa olsun, ta ırdı ı veya öteledi i sıvının hacmine e it oldu unu ortaya koymu tur. Archimedes'in ikinci gözlemi ise bir cisim sıvıya daldırıldı ında ta ırdı ı veya öteledi i sıvının a ırlı ına e ittir. Dolayısıyla, kaldırma kuvveti, F_K , akı kan içine tamamen veya kısmen batmı bir cismin öteledi i yani cisim tarafından yeri de i tirilen veya cismin batan hacminin kapsadı ı akı kanın a ırlı ına e ittir, ve yönü yerçekimi ivmesinin tersinedir, yani dü ey do rultuda yukarıya do rudur. Ayrıca, kaldırma kuvvetinin, cismin sıvının serbest yüzeyinden olan mesafesinden yani derinli inden ve cismin yo unlu undan ba ımsız oldu una dikkat ediniz.

$$F_K = \rho_a g \nabla_b \quad (2.18)$$

Burada, ρ_a akı kanın yo unlu u, kg/m^3 , ve ∇_b cismin batan kısmının hacmidir, m^3 . Kaldırma kuvvetinin etki noktası kaldırma merkezi olarak adlandırılır ve batan kısmın a ırlık merkezidir.



Yüzen bir cismin batan kısmının hacminin, cismin toplam hacmine oranı, cismin ortalama yo unlu unun akı kanın yo unlu una oranı olmaktadır. Yo unluk oranının 1 veya daha büyük olması durumunda yüzen cismin tamamen batmı halde olaca ına dikkat ediniz. Yüzen veya batmı cisimler için unlar söylenebilir: (1) E er cismin yo unlu u içine daldırıldı ı akı kanın yo unlu una eitse cisim bırakıldı ı noktada hareketsiz kalır, yani akı kan içerisinde asılı vaziyette kalır ve durum nötr olarak tarif edilir. (2) Cismin yo unlu u akı kanın yo unlu undan büyükse cisim batar. (3) Cismin yo unlu u akı kanın yo unlu undan küçükse bu durumda cisim kısmen batar, yani yüzer.



ekil 2.24

ekil 2.23(a)'da gösterilen sıvıdan daha yoğun bir cisim sıvıya daldırıldığında dibine batmaması için bir iple sıvı içinde asılı vaziyette hareketsiz tutulduğunu düşünelim, bu durumda cisim üzerinde Newton'un ikinci kanununu uygularsak, cisim hareketsiz olduğundan ivmesi sıfırdır ve cisim üzerindeki kuvvet dengesi aşağıdaki gibi olur.

$$T + F_K = W$$

$$F_K = W - T \quad (2.19)$$

Burada, F_K kaldırma kuvveti, W cismin ağırlığı (havadaki), T ise ipteki gerilme kuvveti, bir başka ifadeyle cismin sudaki ağırlığıdır. Öyleyse, cismin havadaki ağırlığı ile sudaki ağırlığı arasındaki fark cisim üzerine etki eden kaldırma kuvvetini verir. ekil 2.23(b)'de gösterilen kısmen batmış, yani yüzen, bir cisim için Newton'un ikinci kanununu uyguladığımızda kaldırma kuvvetinin cismin ağırlığına eşit olduğunu görürüz.

$$F_K = W$$

$$\rho_a g \nabla_b = \rho_c g \nabla_c \quad (2.20)$$

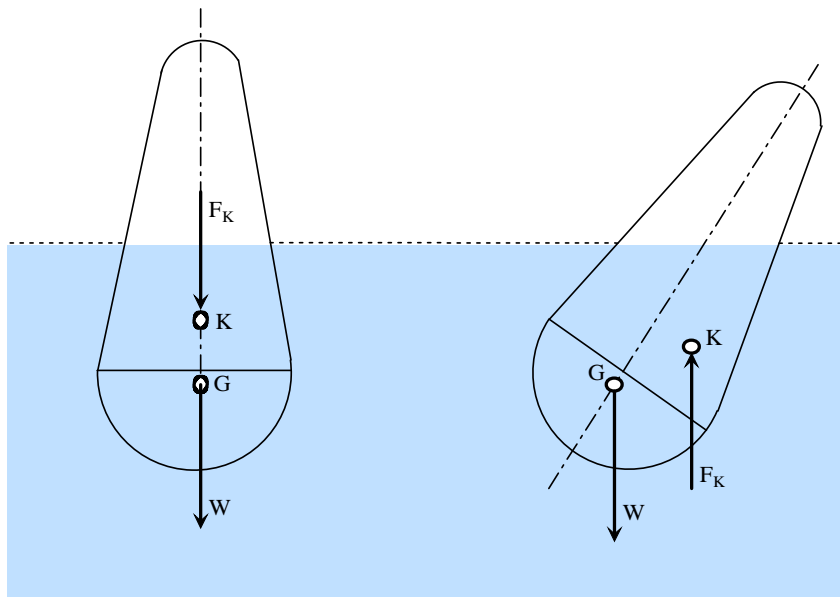
Burada, ρ_c cismin yoğunluğu, kg/m^3 , ∇_c de cismin hacmidir, m^3 .

Kaldırma kuvveti akışkanın yoğunluğu ile orantılıdır. Gazların yoğunlukları sıvılara kıyasla çok düşük olduklarından gazlar tarafından uygulanan kaldırma kuvveti genelde ihmal edilir.

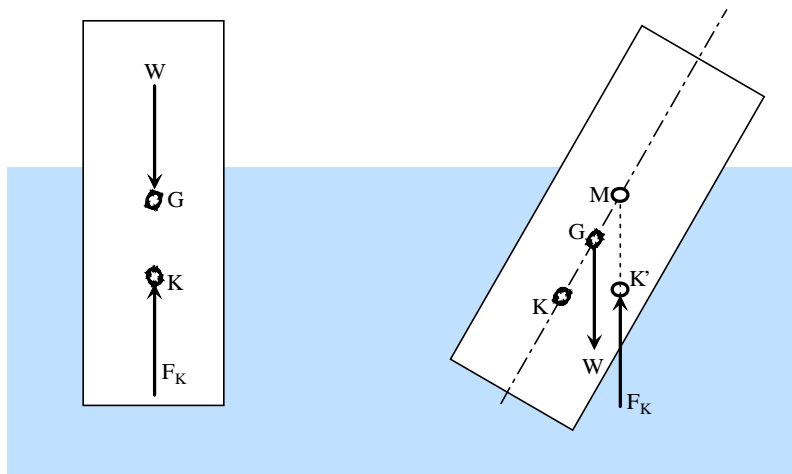
2.5 Denge

Kaldırma kavramının önemli bir uygulaması da yüzen veya dalmış cisimlerin kararlılığının belirlenmesidir. Bu konu gemi ve denizatlıların tasarımında büyük önem taşır. Yüzen bir cisim üzerine dengesini bozacak herhangi bir kuvvet uygulandığında eski denge konumuna tekrar geri dönecek geri çağırma kuvveti duyorsa cisim dengededir ve bu durum karardır. Cismin bozulan dengesini ne geri kazanmaya ne de daha fazla kaybetmeye eğilimi yoksa bu durum nötr kararlılık gösterir. Çok küçük dahi olsa herhangi bir bozucu etki cismin dengesini bozduğunda eski konumuna dönemez, tersine ondan uzaklaşır ise bu durumda cisim dengede değildir, kararsızdır.

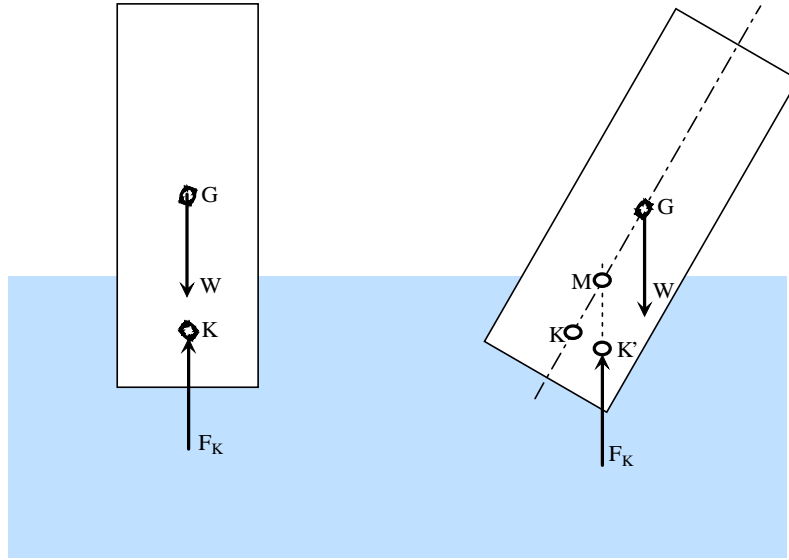
Statik denge halinde dalmı veya yüzen bir cisim üzerindeki a ırlı ı ve kaldırma kuvveti birbirlerini dengeler ve bu tür cisimler kendilerine özgü biçimde dü ey yönde kararlıdır. Dalmı veya yüzen cisimlerin kararlılı ı, cismin a ırlık merkezi G ile batan hacmin a ırlık merkezi olan kaldırma merkezi K 'nin birbirlerine göre konumlarına ba lıdır. Cismin a ırlık merkezi kaldırma merkezinden a a ıda ise cismin bir miktar yan yatması durumunda cisim üzerinde meydana gelen moment cismin tekrar eski pozisyonuna gelmesi yönünde bir etki olur, bu durumda cisim tekrar eski pozisyonuna gelme e ilimi gösterir. Bu durum kısmen yüzen bir hacıyatmaz örne iyle ekil 2.25(a)'da gösterilmi tir. E er cismin a ırlık merkezi kaldırma merkezinden a a ıda ise cisim daima dengededir, yani kararlıdır.



(a)



(b)



(c)

ekil 2.25

Cismin a ırlık merkezi kaldırma merkezinden yukarda ise cismin yan yatması durumunda cisim üzerinde meydana gelen moment cismin yan yatma yani devrilme e ilimini artırıcı bir etki do urur. Bu durumu açıklayan yüzen silindirik bir cisim örne i ekil 2.25(b) ve (c)'de verilmi tir.. Cismin a ırlık merkezi kaldırma merkezinden yukarda ise cismin dengesini koruması zorla ır. Fakat cismin a ırlık merkezi kaldırma merkezinden yukarıda oldu u durumlarda da dengede olabilir. ekil 2.25(b)'de verilen a ırlık merkezinin kaldırma merkezinden yukarda olan yüzen bir cisim bir miktar yan yattı nda cismin kaldırma merkezinin konumu de i ecektir. Bu durumda meydana gelen kaldırma merkezi K' cismi tekrar denge konumuna getirebilecek cismin a ırlık merkezine yeterli bir mesafede ise cisim yeniden denge durumuna gelir. Bu mesafe yan yatmadan önceki kaldırma kuvveti ile yan yatmadan sonraki kaldırma kuvvetinin etki do rultularının kesi im noktası ile cismin a ırlık merkezi arasındaki mesafedir. Bu mesafe GM, öte-merkez yüksekli i olarak adlandırılır ve konumu M ile gösterilir. Cismin yan yatmasına veya devrilmesine sebep olan moment ekseninin konumudur ve öte-merkez olarak adlandırılır. E er GM mesafesi pozitif ise yani öte-merkez M, a ırlık merkezinden G yukarda ise cisim kararlıdır (ekil 2.25(b)), öte yandan GM mesafesi negatif, yani öte-merkez M, a ırlık merkezinin G altında ise cisim kararsızdır (ekil 2.25(c)). Öte-merkez ile kaldırma merkezi arasındaki mesafe, KM, a a ıdaki ba ıntı ile bulunur.

$$KM = \frac{I_o}{\nabla_b} \quad (2.21)$$

Burada, I_o cismin sıvı akı kan ortamı içinde kalan kısmın atalet momentidir, ∇_b ise batan kısmın hacmidir. Bu durumda öte-merkez yüksekli i ise a a ıdaki gibi olur.

$$GM = KM - BG$$

$$GM = \frac{I_o}{\nabla_b} - BG \quad (2.22)$$

Kararsız durumda, e ik haldeki cisme etkiyen a ırlık ve kaldırma kuvvetleri, geri ça ırıcı moment yerine bir devirici moment meydana getirir ki bu da cismin alabora olmasına yol açar.

Öte-merkez yüksekliği yani GM mesafesi, kararlılığın bir ölçüsüdür ve ne kadar büyükse yüzen cisim de o denli kararlı olur.

2.4 Katı Cisim Hareketi

Süt ve akaryakıt gibi çoğu sıvı tankerlerle taşınır. İvmelenen bir tankerde sıvı geriye doğru yığılır ve başlangıçta bazı çalkalanmalar olur. Fakat daha sonra özellikle sabit ivmeli hareket konumu korunduğunda çalkantılar son bulur ve yeni bir sıvı serbest yüzeyi meydana gelir ve ivmeli hareketin etkisiyle meydana gelen yığılımlardan dolayı bu serbest yüzeye imli hal alır. Bu esnada her bir akışkan parçacığı aynı ivmeye sahiptir ve tüm sıvı gövdesi tek bir vücut gibi, yani katı bir cisim gibi hareket eder. Sıvı tabakaları arasında başlangıç hareket meydana gelmediği gibi akışkan üzerinde kayma gerilmeleri de olmaz ve sonuç olarak akışkan ekilde deşirmez, yani deformasyona uğramaz. Bu nedenle, sıvıların ivmeli ve ivmesiz olarak herhangi bir kayma gerilmesi meydana gelmeksizin ki hareketi katı cisim hareketi olarak tanımlanır ve akışkanlar statikliği ile ilgili başlıklarla benzer şekilde ilgilidir. Akışkanlar statikliğinde Kısım 2.2’de incelediğimiz gibi Kartezyen koordinatlarda z ekseninin düey doğrultu ve yukarı doğru, x ve y yönlerini de yatay düzlemde kabul ederek dikdörtgen prizması şeklinde diferansiyel bir akışkan elemanı ele alalım (ekil 2.1). Akışkanların katı cisim hareketinde de kayma gerilmeleri meydana gelmediği için akışkanlar statikliğindeki durgun bir akışkan elemanı gibi deformasyona uğramamış bir diferansiyel akışkan elemanı dikkate alabiliriz. Bu elemana kısım 2.2’de olduğu gibi Newton’un ikinci kanununu uyguladığımızda,

$$\frac{dP}{dx} = -\rho a_x \quad \frac{dP}{dy} = -\rho a_y \quad \frac{dP}{dz} = -\rho(g + a_z) \quad (2.23)$$

başlıkları elde edilir. Burada a_x , a_y ve a_z sırasıyla x, y ve z yönlerindeki ivmelerdir. Durgun akışkanlar için bu başlıklardan varılan sonuçları irdelemeye geçelim. Kısaca tekrar edersek, durgun halde olan veya doğrusal bir yörüngede sabit hızla hareket eden akışkanlar için tüm ivme bileşenleri sıfır olduğundan başlıklar elde edilir ve

$$\frac{dP}{dx} = 0 \quad \frac{dP}{dy} = 0 \quad \frac{dP}{dz} = -\rho g$$

bu da durgun haldeki akışkanlarda veya sabit hızla doğrusal yörüngede hareket eden akışkanlarda basıncın yatay düzlemde yani x ve y doğrultularında sabit kaldığını ve yerçekiminin bir sonucu olarak yalnızca düey doğrultuda değiştiğini göstermektedir.

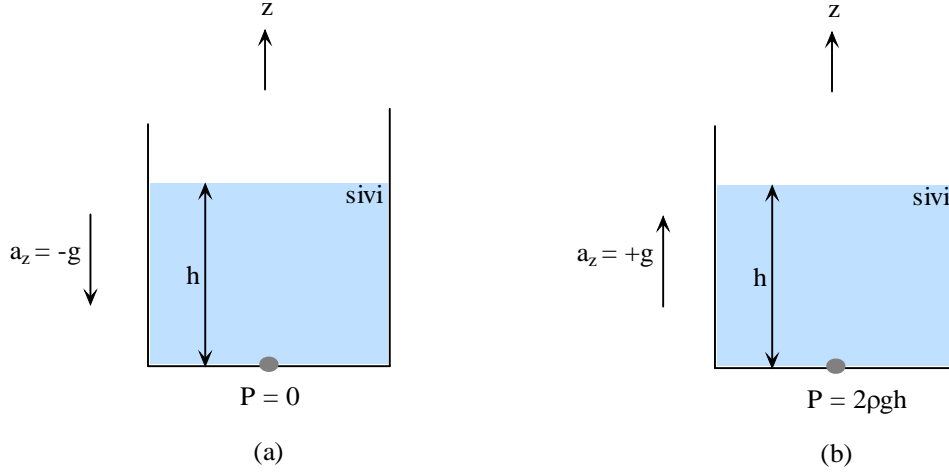
Serbest düşen bir cisim yerçekimi etkisiyle düey doğrultuda aşağı doğru ivmelenir. Hava direnci ihmal edildiğinde cismin ivmesi yerçekimi ivmesine eşit olur ve herhangi bir yatay doğrultuda ivmesi sıfırdır. Dolayısıyla içinde sıvı bulunan ve serbest yüzeyi atmosfer basıncına maruz kalan bir tank yerçekimi ivmesiyle düey doğrultuda aşağı doğru hareket ettirildiğinde tankın içindeki akışkan sıfır yerçekimli bir ortamdaymış gibi davranır ve akışkan üzerinde basınç farkı meydana gelmez, dolayısıyla tankın tabanındaki etkin basınç sıfır olur (ekil 2.2a).

$$\frac{dP}{dz} = -\rho(g + a_z) = -\rho(g - g) = 0 \rightarrow P_2 - P_1 = 0 \rightarrow P_2 = P_1$$

Hareketin yönü ters çevrildiğinde, yani tank yerçekimi ivmesiyle düey doğrultuda yukarı doğru hareket ettirildiğinde z yönündeki basınç gradyeni

$$\frac{dP}{dz} = -\rho(g + a_z) = -\rho(g + g) = -2\rho g$$

olur (ekil 2?b). Bu yüzden, akı kan içinde dü ey do rultuda basınç farkı meydana gelir ve akı kanın durgun halindeki durumuna kıyasla iki kat olur. Dolayısıyla tankın tabanındaki etkin basınç $P_2 = 2 \rho gh$ olur.



ekil 2.26

Kısmen sıvıyla dolu bir tankın do rusal bir yörüngede sabit ivme ile hareketini ele alalım (ekil ?). Hareket do rultusu x-ekseni, ve buna dü ey do rultuda dik olan eksen de z-ekseni olsun. Bu durumda y do rultusunda bir hareket olmayıp bu yöndeki ivme bile eni a_y sıfırdır ve x-z düzleminde ivmeli katı cisim hareketi yapan akı kanlar için hareket denklemleri

$$\frac{dP}{dx} = -\rho a_x \quad \frac{dP}{dy} = 0 \quad \frac{dP}{dz} = -\rho(g + a_z) \quad (2.24)$$

ve sıvı içindeki herhangi iki nokta arasındaki basınç farkı Denklem 2.3.6'dan

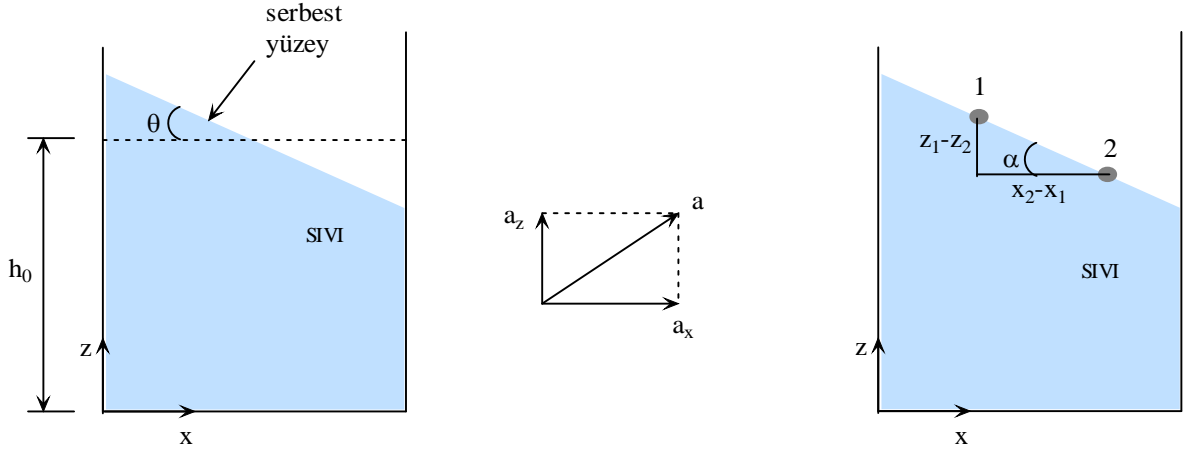
$$dP = -\rho a_x dx - \rho(g + a_z) dz \quad (2.25)$$

olur ve sabit yo unluklu akı kanlar 1 ve 2 noktaları arasında integrali alınarak

$$P_2 - P_1 = -\rho a_x (x_2 - x_1) - \rho(g + a_z)(z_2 - z_1)$$

$$P_2 - P_1 = -\dots a_x \Delta x - \dots (g + a_z) \Delta z \quad (2.26)$$

olarak bulunur.



ekil 2.27

Do rusal sabit ivmeli katı cisim hareketi yapan sıkı tırlamaz akı kanların serbest yüzeyi bir düzlemdir ve e imlidir. x yönündeki ivme sıfır olmadıkça da bu serbest yüzey e iktir. Serbest yüzeyde oldu u gibi, serbest yüzeye paralel yüzeylerde de sabit basınç sabittir ve bu sabit basınç yüzeyleri izobar olarak adlandırılır. 1 ve 2 noktalarını serbest yüzey üzerinde alırsak, her ikisi de atmosferik basınca e it olaca ından

$$\frac{\Delta z}{\Delta x} = \frac{a_x}{g + a_z}$$

dolayısıyla, izobarların e imleri için

$$\tan \alpha = \frac{a_x}{g + a_z} \quad (2.27)$$

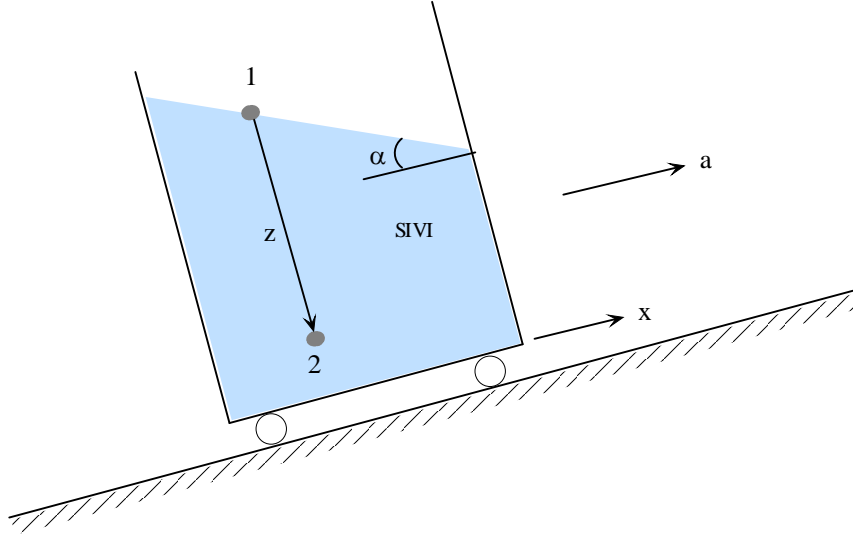
ba ntısı elde edilir. Burada izobarların, sabit basınç yüzeylerinin yani serbest yüzeyin yatayla yaptığı ı açıdır. Sıvı içindeki herhangi bir noktadaki basıncı bulmak için ise 1 noktasını atmosferik basıncın hakim oldu u, yani serbest yüzey üzerinde alırsak, 2 noktasını da sıvı içerisinde herhangi bir noktada alırsak, 1 noktasındaki etkin basınç sıfır olaca ından sıvı içerisindeki herhangi bir noktadaki basınç

$$P = -\rho a_x \Delta x - \rho(g + a_z) \Delta z \quad P = G_s, \quad G^2 = a^2 + g^2 \quad (2.28)$$

olur. Ayrıca, sıkı tırlamazlı a ilaveten kütlelenin korunumu ilkesi de akı kan hacminin ivmelenmeden önce ve ivmelenme esnasında sabit kalmasını gerektirir. Dolayısıyla, bir taraftaki akı kan seviyesinin yükseli i, öte taraftaki seviye dü mesiyle dengelenmelidir.

Hareket do rultusunu her zaman x-ekseni olarak kabul edersek, buna dik olan dü ey z do rultudaki ivme de sıfır olaca ından, serbest yüzeyin hareket do rultusu ile yaptığı ı açı için

$$\tan r = \frac{a}{g} \quad (2.29)$$



ekil 2.28

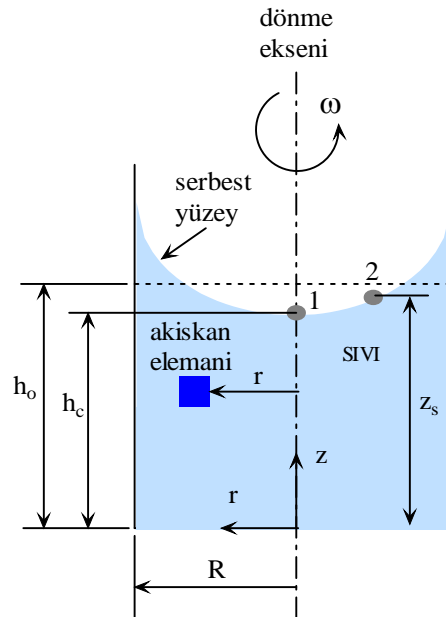
ve buna ilaveten, sıvı içindeki herhangi bir noktadaki basınç için, 2 noktasını serbest yüzey üzerinde aldığımız 1 noktasının düey doğrultusunda aldığımızda x de sıfır olacaktır, de i en serbest yüzeye göre olan derinli e bağı olarak

$$P = \rho g z \quad (2.30)$$

bağlantısı elde edilir (ekil 2.28).

Silindirik Bir Kaptaki Dönme Hareketi

Sıvıyla kısmen dolu silindirik düey bir kabın kendi eksenini etrafında sabit açısal hızıyla döndürülmesi ile meydana gelen merkezkaç kuvvetinin etkisiyle sıvının düey düzleminde sivrularak serbest yüzeyi içbükey bir eğil alır (ekil 2.29). Bu durum zorlanmış çevri hareketi olarak adlandırılır. Bağılantıdaki geçici durumdan sonra sıvı, kapla beraber katı cisim hareketi yapar, dolayısıyla herhangi bir eğil de i tirme olmadığından bir kayma gerilmesi de oluşmaz ve her bir akışkan parçacığı aynı açısal hızla hareket eder. Kasırgalarda meydana gelen hortum olayı da buna benzer bir durumdur.

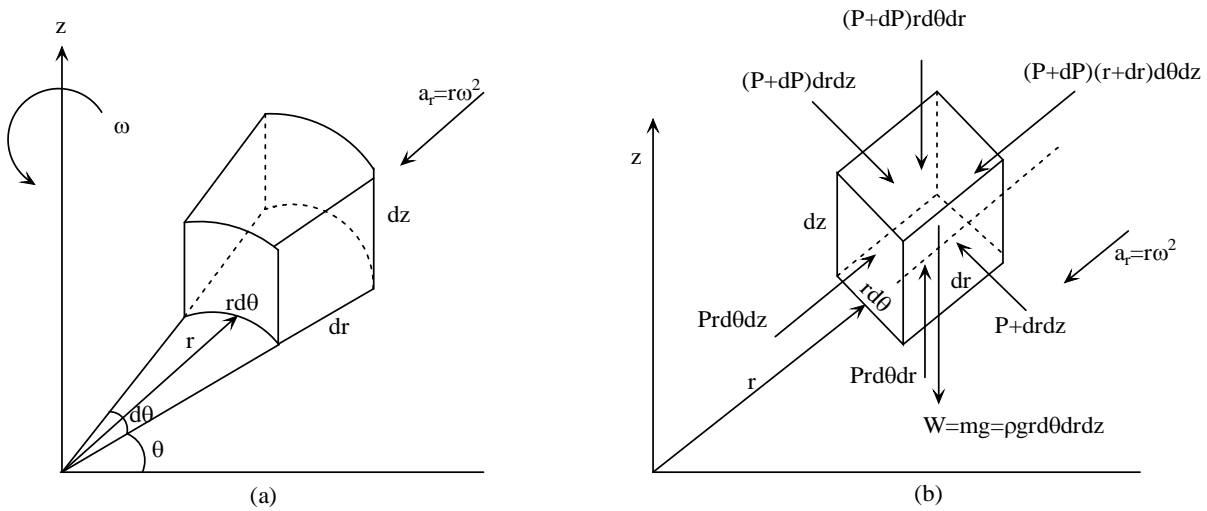


ekil 2.29

Kabın ekli silindirik oldu undan ve akı kan parçacıkları dairesel hareket yaptı ından dolayı bu problem en iyi silindirik koordinatlarda (r, θ, z) incelenir. Silindirik koordinatlarda r radyal, θ te etsel ve z dü ey do rultuları simgelemektedir. z -ekseni, kap tabanından ve merkezinden serbest yüzeye do ru alınır. Dönme ekseninden r mesafede sabit ω açısai hızıyla dönen bir akı kan parçacı ının merkezci ivmesi $a_r = -r\omega^2$ olup radyal yönün tersine, yani z dönme eksenine do rudur, $a_r = -r\omega^2$.

Silindirik koordinatlarda akı kan ortamı içinde basınç de i imi genel ba ıntısı a a ıdaki gibidir.

$$dP = \frac{\partial P}{\partial r} dr + \frac{\partial P}{\partial \theta} d\theta + \frac{\partial P}{\partial z} dz \quad (2.31)$$



ekil 2.30

Sıvı içinde ekil 2.29'da gösterildi i dönme ekseninden r mesafede diferansiyel bir akı kan elemanı ele alalım. Bu elemanın silindirik koordinatlarda gösterimi ve diferansiyel boyutları ekil 2.30(a)'da gösterilmektedir. Dönme eksenini etrafında akı kan kapla beraber aynı sabit açısai hızıyla katı cisim hareketi yaptı ından z -ekseni etrafında yönünde ivmesi sıfırdır, dolayısıyla z -ekseni etrafında bir simetri vardır ve bu yüzden θ 'ya ba ımlılık yoktur. Dönme eksenini etrafındaki simetriden dolayı yönündeki boyut de i imlerini ihmal etti imizde akı kan elemanını ekil 2.30(b)'de gösterildi i ekilde ele alabiliriz. Ayrıca, ekil 2.30(b) söz konusu elemana etki eden kuvvetleri göstermektedir. Akı kanlar statikinde Kısım 2.2'de kartezyen koordinatlarda durgun bir akı kan elemanına Newton'un ikinci kanunun uygulanmasına benzer ekilde bu elemana silindirik koordinatlarda radyal, te etsel ve dü ey do rultularda uyguladı ımızda a a ıdaki sonuçlar elde edilir.

r yönünde

$$F_r = m a_r$$

$$P r d\theta dz - (P+dP)(r+dr) d\theta dz = -(r d\theta dr dz) r \omega^2$$

E itli indeki her iki tarafı $r d\theta dz$ bölüdü ünde

$$P - (P+dP)\left(1 + \frac{dr}{r}\right) = -dr r \omega^2$$

Elde edilir. Burada, dr diferansiyel mesafesinin r mesafesine göre çok daha küçük olmasından dolayı dr/r bölümü de çok küçük bir sonuç vereceğinden ihmal edilir ve sonuçta

$$\frac{dP}{dr} = -\rho r \omega^2$$

bağlantısı elde edilir. Benzer şekilde,

r yönünde

$$F = ma$$

$$P dr - (P+dP) dr = (r dr) a$$

$$\frac{dP}{dr} = -\rho r a$$

z yönünde

$$F_z = ma_z$$

$$P dr - (P+dP) dr - g dr = r dr a_z$$

$$\frac{dP}{dz} = -\rho(g + a_z)$$

Dönme eksenini etrafında akı kanla beraber aynı sabit açısal hızıyla katı cisim hareketi yaptığını z-ekseni etrafında r yönünde ivmesi sıfırdır, $a_r = 0$, dolayısıyla z-ekseni etrafında bir simetri vardır ve bu yüzden θ 'ya bağımlılık yoktur. Sonuç olarak yatay düzlemde yani teğetsel yönde basınç değişimi olmayacaktır. z ekseninde de hareket olmadığından dikey ivme bileşeni de sıfırdır, $a_z = 0$. Neticede hareket denklemleri aşağıdaki gibi olur.

$$\frac{dP}{dr} = -\rho r \omega^2 \quad \frac{dP}{d\theta} = 0 \quad \frac{dP}{dz} = -\rho g \quad (2.32)$$

Radyal yönde yani dönme merkezinden kap kenarlarına doğru basıncın radyal mesafeyle doğrusal ve sabit açısal hızın karesiyle orantılı arttığına ve teğetsel yönde basınç değişiminin olmadığına, ayrıca dikey doğrultuda basınç değişiminin sıvı özgül ağırlığına bağlı olduğuna ve sıvı serbest yüzeyinden kap tabanına doğru yani derinlikle arttığına dikkat ediniz. Bu sonuçların Denklem 2.31'e adapte edilmesiyle herhangi bir yöndeki basınç değişimi aşağıdaki gibi olur.

$$dP = \rho r \omega^2 dr - \rho g dz \quad (2.33)$$

iki nokta arasındaki basınç farkını bulmak için yukarıdaki denklemin integrali alındığında

$$P_2 - P_1 = \frac{\rho\omega^2}{2}(r_2^2 - r_1^2) - \rho g(z_2 - z_1) \quad (2.34)$$

Eğer bu iki noktayı serbest yüzey üzerinde ve ayrıca 1 noktasını tam orijin yani z-ekseni üzerinde alırsak, bu iki noktadaki basınçların e itli inden ve $r_1 = 0$ olmasından dolayı Denklem 2.34

$$\frac{\rho\omega^2}{2}r_2^2 = \rho g(z_2 - z_1) \quad (2.35)$$

bir parabol denklemine dönüşür. Bu da sıvı serbest yüzeyinin parabol ekinde içbükey bir eğilim aldığını göstergesidir. z_1 serbest yüzeyin kap tabanından dönme eksenini boyunca olan mesafesi h_c ve z_2 de serbest yüzey üzerindeki herhangi bir r mesafesindeki nokta seçilirse

$$z_s = \frac{\omega^2 r^2}{2g} + h_c \quad (2.36)$$

bağıntısı elde edilir. Bu denklemde z_s serbest yüzey üzerindeki bir noktanın kap tabanından mesafesidir. Bu denklem serbest yüzeyin denklemdir ve üzerindeki bir noktanın açılma hızı, radyal koordinatı ve serbest yüzeyin orijininin kap tabanından olan mesafesine bağlı olarak hesaplanmamıza yarar.

Kütle korunumundan dolayı ve sıvılar için yoğunluk sabit kabul edildiğinden bağıntıda yani dönme hareketi yokken kaptaki bulunan sıvı hacminin dönme esnasında sıvı serbest yüzey tarafından meydana gelen paraboloidin hacmine eşit olacaktır. Başta kaptaki bulunan sıvının hacmi

$$V = \pi R^2 h_o \quad (2.37)$$

burada R kabın iç yarıçapı ve h_o dönme olmadan önce kaptaki sıvı yüksekliği dir. Dönme esnasında meydana gelen paraboloidin hacmi ise

$$V = \int_0^R 2\pi z_s r dr = \pi R^2 \left(\frac{\omega^2 R^2}{4g} + h_c \right) \quad (2.38)$$

ve bu iki hacmin eşitliğinden serbest yüzeyin düz dönme eksenini boyunca kap tabanından yüksekliği h_c

$$h_c = h_o - \frac{\omega^2 R^2}{4g} \quad (2.39)$$

olarak elde edilir. Ayrıca h_c 'nin Denklem 2.39'deki eşitliğin Denklem 2.36'da yerine konursa

$$z_s = h_o - \frac{\omega^2}{4g}(R^2 - 2r^2) \quad (2.40)$$

serbest yüzeyin denklemini elde edilir. Bu denklemden maksimum düey yüksekli in kap yüzeyinde yani $r = R$ mesafesinde olu tu u görülmektedir. Kenar ile serbest yüzey merkezi arasındaki maksimum yükseklik farkı, Denklem 2.40'daki z_s ba ntısında kenar için $r = R$ ve merkez için $r = 0$ konularak elde edilen sonuçların farkı alınarak bulunur:

$$\Delta z_{z,\max} = \frac{\omega^2 R^2}{2g} \quad (2.41)$$

Denklem 2.33'de 1 noktasını etkin basıncın sıfır oldu u yani serbest yüzey üzerinde ve tam orijinde yani z-ekseni üzerinde alırsak Denklem 2.34'den

$$P = \frac{\rho\omega^2}{2} r^2 - \rho gz \quad (2.42)$$

elde edilir. Bu denklem, akı kan içinde herhangi bir noktadaki etkin basıncı açısal hız ve noktanın r ve z koordinatlarına ba lı olarak kolayca hesaplamamızı sa lar. Sabit bir yarıçapta basıncın tıpkı durgun haldeki bir akı kanda oldu u gibi dü ey do rultuda hidrostatik olarak de i ti ine dikkat ediniz. Sabit bir z dü ey mesafesinde, basınç yarıçapın karesiyle de i mekte ve merkezden dı a do ru artmaktadır. Herhangi bir yatay düzlemde, merkez ile R yarıçaplı kap kenarı arasındaki basınç farkı $P = \frac{\rho\omega^2 R^2}{2}$ olur.