

پروژهی طراحی خط لولهی انتقال آب از دانشکده مهندسی شیمی، نفت و گاز به مجتمع امام خمینی(ره)



درس مکانیک سیالات یک

استاد: دکتر سید حسن هاشم آبادی

نویسنده:

دارا رحمت سميعي

اميرحسين معيل

هدف:

هدف از این پروژه، طراحی خط لوله و انتخاب جنس و ابعاد لوله، شیر آلات و پمپ به منظور انتقال آب به دبی ۲۰ متر مکعب طی یک ساعت از دانشکده مهندسی شیمی، نفت و گاز به مجتمع امام خمینی(ره) میباشد.

مقدمه

در هر پروژهی مهندسی ملاحظات اقتصادی از مهمترین فاکتورهای طراحی و انتخاب مواد و ابزار است. مجموع هزینهها به هزینههای ثابت و جاری تقسیم می گردند. در پروژه طراحی خط لولهی آب هزینه های ثابت شامل خرید لوله و اتصالات، رنگ کاری، اجرا و خرید پمپ است و هزینههای جاری چنین پروژهای شامل هزینه نگهداری، تعمیر لوله و هزینههای مربوط به مصرف برق پمپ میشود.

در طراحی سیستم لوله کشی باید به موارد متعددی توجه کرد. چندی از مهترین این موارد شامل نکات زیر میباشد:

- انتخاب جنس مناسب لوله
 - آثار تغییر دما
- انعطاف پذیری سیستم در برابر شوک های حرارتی و فیزیکی
 - امکان بازدید، تعمیر و نگهداری از لوله

مسير لوله

لولههای اصلی انتقال آب و یا گاز را زیر خاک قرار میدهند. یکی از دلایل این کار، عایق خوب گرما بودن خاک است. نصب لوله در زیر زمین از تغییرات شدید حرارتی خط انتقال سیال جلوگیری میکند.

در نگاه اول بهترین مسیر خط لوله مسیر مستقیم میباشد. تصویر ۱



تصویر ۱: مسیر مستقیم

اما این مسیر از زیر ساختمانها و پارکها رد میشود و این امر چند مشکل اساسی ایجاد میکند:

- کندن زیر ساختمانها و نصب لوله در زیر آنها بسیار پر هزینه و مشکل است.
 - امکان بازدید، بررسی، تعمیر و نگه داری لوله سخت و ناممکن میشود.
 - در حین کار نصب لوله ممکن است به ساختمان ها صدمه وارد شود.

پس ما تصمیم گرفتیم خط لوله را منطبق بر خیابان های دانشگاه طراحی کنیم. که در تصویر ۲ مشاهده میشود.



تصویر ۲: مسیر طراحی پیشنهادی ۱

برای این طراحی مشکلی وجود دارد چرا که در بازار، زانوییهای استاندار فقط برای زوایای ۴۵ و ۹۰ درجه موجود هستند. در حالی که در تصویر ۲ دیده میشود زانوییها، زوایای مختلفی دارند. ساخت و طراحی زانوییهای غیراستاندارد پرهزینه است و در گذر زمان جایگزین کردن آنها در صورت استهلاک هزینههای اضافی ایجاد میکند.

پس مسیری را انتخاب کردیم که همهی زانوییها در آن دارای زاویه ۹۰ درجه باشند. تصویر ۳



تصویر ۳: مسیر طرح نهایی

ما با استفاده از برنامه ی Google Earth Pro این مسیر را طراحی کردیم.

بر طبق دادههایی که برنامه به ما میدهد، ارتفاع دانشکده مهندسی شیمی، نفت و گاز از دریا ۴۳۱۷ فوت معادل ۱۳۱۵ متر و ارتفاع مجتمع امام خمینی(ره) از دریا ۴۳۶۱ فوت معادل ۱۳۲۹ متر میباشد. همچین فاصله مستقیم دانشکده مهندسی شیمی، نفت و گاز از مجتمع امام خمینی(ره) ۲۱۵۰ فوت معادل ۶۵۵ متر است. مجموع خط قرمز که طول لوله مورد نیاز ما می باشد ۰/۵۶ مایل معادل ۹۰۱ متر می شود.

 $Z_1 = 1315 \text{ m}$

 $Z_2 = 1329 \text{ m}$

 $L = 901 \, \text{m}$

انتخاب جنس لوله

در ساخت لولهها معمولاً از موّادی چون فولاد، چدن، مس، آلومینیوم، نیکل، سرب، پلاستیک و یا سیمان استفاده میکنند. انتخاب جنس لوله بر اساس هزینهی لوله، شرایط سیال گذرنده، خواص خوردگی و شرایط عملیاتی صورت میگیرد. از جمله ویژگیهای مهمی که باید به آن توجه کرد زبری و ضریب انبساط لوله میباشد.

در جداول زیر زبری و ضریب انبساط حرارتی جنسهای مختلف لوله آورده شده است.

جدول ۱ - ضریی انبساط حرارتی

Material	10 ⁻⁶ /°C
Aluminum	23.1
Carbon Steel	11.7
Cast Iron	10.6
Copper	16.8
Stainless Steel	17.9
ABS Acrylonitrile butadiene	63.0
HDPE High density	120.0
polyethylene	
PE Polyethylene	150.0
CPVC Chlorinated polyvinyl	79.0
chloride	
PVC Polyvinyl chloride	50.4

جدول۲– زبری مواد

زبری مطلق (mm)	نوع لوله	زبری مطلق (mm)	نوع لوله
0.0015	شیشه ای	0.0015	مسى
0.0015	آلومينيومي	0.0015	برنجى
0.0015	مفرقی	0.0015	پلاستیکی
0.06	فولادی – جوشکاری شدی	0.025	فولادی – بی درز
0.25	چدی – بدون روکش	3	فولادی – پرچ شده
0.06	آهنی – آهنگری شده	0.15	آهنی – گالوانیزه
0.075	بتنی – صیقلی	0.4	بتنی – بدون اندود

با رجوع به منابع مختلف و همچین با توجه به شرایط محیطی تهران، طبق استانداردهای ملی لوله سازمان آبفای ایران جنس لوله های انتقال آب PVC پیشنهاد شده است.

زبری لولههای پلی اتیلن کلرید 0.0015 میلی متر و ضریب انبساط آن 10^{-6} × 10.4 متر بر سانتی گراد میباشد.

آثار تغییر دما

باید توجه داشت که لوله با تغییر دما تغییر اندازه میدهد. لولههای پلی اتیلن به ازای هر درجه سانتی گراد

6- 10 × 50.4 متر تغییر اندازه میدهند. در تهران در طول سالهای اخیر کمترین دما منفی ۵ درجه سانتیگراد و بیشترین این سال ها ۴۰ درجه سانتیگراد بوده است که در مجموع ۴۵ درجه سانتیگراد تغییر دمایی در سال ممکن است وجود داشته باشد.

با توجه به اندازه طول ۹۰۱ متری لوله و تغییر دمایی حد اکثر ۴۵ درجهای و ضریب انبساط PVC داریم:

 $\Delta L = a.L.\Delta T$

 $a = 50.4 \times 10^{-6} 1/^{\circ}C$

L = 901 m

 $\Delta T = 45$ °C

 $\Delta L = 50.4 \times 10^{-6} \, 1/^{\circ} \text{C} \times 901 \, \text{m} \times 45 \, ^{\circ} \text{C} = 2.04 \, \text{m}$

سیستم لوله کشی باید به صورتی طراحی شود که این میزان تغیر اندازهی طول را تحمل کند.

آثار زلزله

تهران شهری بنا شده بر روی گسل میباشد و احتمال وقوع زلزله همیشه وجود دارد. باید در ساخت و طراحی خط لوله به این امر توجه شود و تدابیر لازم اندیشیده شود.

محاسات

معادله برنولی به صورت زیر میباشد:

$$h_p + \frac{P_1}{\rho g} + \frac{U_1^2}{2g} + z_1 = z_2 + \frac{U_2^2}{2g} + \frac{P_2}{\rho g} + h_f$$

هد پمپ = h_p

 $P_1 = 3$ فشار هوا در دانشکده مهندسی شیمی، نفت و گاز

 $U_1 = U_1$ سرعت آب در دانشکده مهندسی شیمی، نفت و گاز

 $z_1 = L_1$ ارتفاع دانشکده مهندسی شیمی، نفت و گاز از سطح دریا

هد پمپ = h_f

 P_2 = فشار هوا در مجتمع امام

 U_2 = امام = امام = امام

 $z_2 =$ ار تفاع مجتمع امام از سطح دریا

سرعت آب در طول مسیر تغییری نمی کند و همچنین تفاوت فشار هوا در مبدا و مقصد ناچیز است، پس:

$$h_p + z_1 = z_2 + h_f$$

هد تلفات از معادله زیر به دست می آید:

$$h_f = \frac{U^2}{2g} \left(\frac{fL}{D} + \sum K \right)$$

ضيرب اصطكاك لوله = f

D = add

سرعت آب = U

طول لوله = L

مجموع ضرایب تفلفات = K

در این سیستم لوله کشی ما از شش عدد زانویی ۹۰ در جهای Long Radius استفاده کردیم. با توجه به مراجع داریم:

جدول٣- ضريب تلفات انواع خميدگي لوله

Fitting	Types	К
τα° Elbow	Standard (R/D = 1)	٠,٣۵
τω Elbow	Long Radius (R/D = 1.5)	٠,٢
۹۰° Elbow Curved	Standard (R/D = 1)	۰٫۷۵
	Long Radius (R/D = 1.5)	٠/٤٥
۹۰° Elbow Square or Mitred		١٧٣
۱۸۰° Bend	Close Return	١٧٥

$$\sum K = 6 \times 0.45 = 2.7$$

دادههای دیگری که در دست داریم:

L = 901 m

 $Q = 20 \text{ m}^3/\text{hr}$

 $g = 9.81 \text{ m/s}^2$

 $\mu = 0.001 \text{ Pa.s}$

 $p = 1000 \text{ kg/m}^3$

 $Z_1 = 1315 \text{ m}$

 $Z_2 = 1329 \text{ m}$

برای محاسبهی قطر لوله از معادله زیر استفاده می کنیم:

Q = U.A

$$A = \pi D^2/4$$

$$D = \sqrt{\frac{4Q}{\pi U}}$$

برای محاسبه ضریب اصطکاک نیز از معادله فون کارمن استقاده میکنیم:

$$\frac{1}{\sqrt{f}} = -2\log\left(\frac{\frac{\epsilon}{D}}{3.7}\right)$$

ما محاسبات لازم برای تعیین هد تلفات، قطر لوله، رینولدز جریان و ضریب اصطکاک، از زبان برنامه نویسی Python و برنامه Jupyter Notebook استفاده کردیم. (در پیوست کدهای مربوط به محاسبات و نمودار آمده است) با مراجعه به مراجع سرعت مناسب برای آب بین ۱ تا ۳ متر بر ثانیه پیشنهاد شده است. پس ما هد تلفات، قطر لوله، رینولدز جریان و ضریب اصطکاک برای گسترهی ۱ تا ۳ متر بر ثانیه سرعت را محاسبه کردیم. و مقدار هر کدام بر اساس سرعت را رسم کردیم.

نتایج به دست آمده به شرح زیر میباشد:

 $h_f = 5.12 \text{ m}$

D = 0.0841 m = 84.1 mm

f = 0.00884

Re = 81581

با توجه به قطر به دست آمده و جدول ۴، لوله با قطر خارجی ۹۰ میلیمتر پیشنهاد میشود.

جدول۴ – اندازههای استندارد قطر لولههای PVC

	PVC-U Pipe						
Pressure	0.63MPa	0.8MPa	1.0MPa	1.25MPa	1.6MPa	2.0MPa	
Outer Diameter	Thickness	Thickness	Thickness	Thickness	Thickness	Thickness	
mm	mm	mm	mm	mm	mm	mm	
20	*	*	*	*	*1.5	2	
25	*	*	*	1.5	2	2.3	
32	*	*	*1.6	2	2.4	2.9	
40	*	*1.6	2	2.4	3	3.7	
50	*1.6	2	2.4	3	3.7	4.6	
63	2	2.5	3	3.8	4.7	5.8	
75	2.3	2.9	3.6	4.5	5.6	6.9	
90	2.8	3.5	4.3	5.4	6.7	8.2	
110	2.7	3.4	4.2	5.2	6.6	8.1	
125	3	3.9	4.8	6	7.4	9.2	
140	3.4	4.3	5.4	6.7	8.3	10.3	
160	3.9	4.9	6.2	7.7	9.5	11.8	
200	4.9	6.2	7.7	9.6	11.9	14.7	
225	5.5	6.9	8.6	10.8	13.4	16.6	
250	6.1	7.7	9.6	11.9	14.8	18.4	
315	7.7	9.7	12.1	15	18.7	20.6	
355	8.7	10.9	13.6	16.9	21.1		
400	9.8	12.3	15.3	19.1	23.7		

همچنین با توجه به معادلهی محاسبه هد پمپ، حداقل هد پمپ لازم ۱۹.۱۲ متر می باشد.

$$h_p = (z_2 - z_1) + h_f = 1329 - 1315 + 5.12 = 19.12 m$$

با توجه به جدول ۵، پمپ ردیف ۱۵ پیشنهاد میشود، البته ضریب تلفات تفاوت قطر ورودی پمپ و لوله نیز باید در هد تلفات محاسبه شود. با توجه به شخصات پمپ هد تلفات تفاوت قطر لوله و ورودی و خروجی پمپ قابل صرف نظر کردن است.

جدول۵– مشخصات انواع پمپ

قطر دهانه ورودی خروجی	حداکثر دبی (متر مکعب در ساعت)	حداکثرهد (متر)	شدت جریان	توان موتور P۲ HP	توان موتور P۲ KW	RPM	ولتاژ و فاز	مدل	رديف
1"	12	10/07	2.95/2.70	0/5	0/37	2770	1x 220/240	TP 25-90/2 1PH	1
1"	12/32	10/58	1/00	0/5	0/37	2880	3×380-415Y	TP 25-90/2 3PH	2
1¼"	11	5	1.75/2.04	0/35	0/25	2880	1x 220/240	TP 32-60/2 1PH	3
1¼"	11	5	0/68	0/34	0/25	2800	3×380-415Y	TP 32-60/2 3PH	4
1¾"	13	9/61	2.95/2.70	0/5	0/37	2770	1x 220/240	TP 32-120/2 1PH	5
1¼"	13	9/55	1/00	0/5	0/37	2880	3×380-415Y	TP 32-120/2 3PH	6
1¾"	8/5	14/37	2.95/2.70	0/5	0/37	2770	1x 220/240	TP 32-150/2 1PH	7
1¼"	8/5	14/23	1/00	0/5	0/37	2880	3×380-415Y	TP 32-150/2 3PH	8
1¼"	9	16/59	4/3.65	0/75	0/55	2750	1x 220/240	TP 32-180/2 1PH	9
1%"	9	16/59	1/44	0/75	0/55	2850	3×380-415Y	TP 32-180/2 3PH	10
1¼"	15/45	20	2/50	1/5	1/1	2870	3×380-415Y	TP 32-200/2 3PH	11
1%"	9/64	23/24	5.10/4.75	1	0/75	2780	1×220-230/240	TP 32-230/2 1PH	12
1%"	9/71	23	1/90	1	0/75	2870	3×380-415Y	TP 32-230/2 3PH	13
1¼"	18	24	3/15	2	1/5	2910	3×380-415Y	TP 32-250/2 3PH	14
1%"	21	30/58	4/45	3	2/2	2910	3×380-415Y	TP 32-320/2 3PH	15
1¼"	23/14	37/7	6/30	4	3	2920	3×380-415Y	TP 32-380/2 3PH	16

منابع

- هاشم آبادی، سید حسن، *مکانیک سیالات*، تهران، ۱۳۹۳ش.
- هاشم آبادی، سید حسن، تعیین مشخصات و انتخاب دستگاهها، تهران، مرکز نشر دانشگاهی،
 ۱۳۹۳ش.
 - استانداردهای ملی سازمان آبفای ایران