Salvador Díaz Maldonado

Introducción.

El principal objetivo del presente manual es el de facilitar el acceso a un programa para el cálculo de redes cerradas y/o ramificadas. Está dirigido a personas que tengan cuando menos un poco de experiencia en el manejo de una microcomputadora y de flujo en tuberías.

Se presentan algunos ejemplos resueltos con tres herramientas:

A. Programa en código basic, Streeter_2022, adaptado de Streeter y Wylie¹.

Para poder ejecutar el presente sistema, se requiere descomprimir el archivo Streeter_2022.zip y luego ejecutar el archivo ejecutable tecleando su nombre, Streeter 2022.

B. Epanet.

Programa de software libre que se puede instalar desde la red.

C. WaterGEMS, de Bentley.

De Bentley Institute Press².

A continuación, se resolverán algunos ejemplos.

¹ Streeter and Wylie, "Fluid Mechanics", Eighth Edition. Mc Graw-Hill, USA 1985.

² COMPUTER APPLICATIONS IN HYDRAULIC ENGINNERING, EIGHTH EDITION.

Salvador Díaz Maldonado

Ejemplo 1.

Se quiere resolver la red mostrada en la figura 1.1¹. En la misma se encuentra la información y en la figura 1.2 la curva de gasto-carga del fabricante de la bomba.

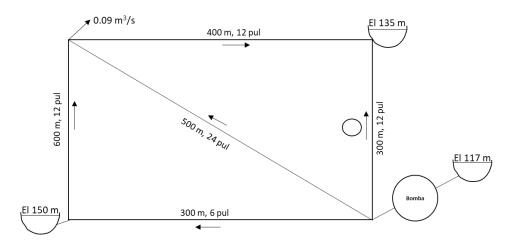


Figura 1.1

h	Q
30.00	0.00
29.00	0.03
26.00	0.06
20.00	0.09

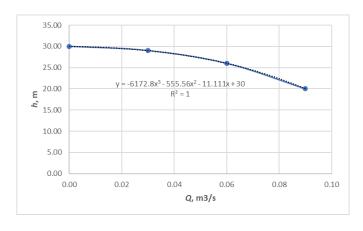


Figura 1.2

El presente ejemplo involucra todos los tipos de casos que se pueden presentar en los problemas resueltos por este programa [redes cerradas, abiertas y bomba(s)].

Salvador Díaz Maldonado

A. Streeter_2022.

En la figura 1.3 se muestra la forma en que se arregló la red. Es muy importante notar en ella lo siguiente: se enumeraron los segmentos (con el sentido de los gastos iniciales supuestos, positivo en el sentido de las manecillas del reloj) y los nudos, se tienen tres nudos de carga constante (el 2, 3 y 5) y se han creado dos segmentos como seudocircuitos, el 6 y el 7, esto se hace siempre entre dos nudos de carga constante y sirve para tomar en cuenta las tuberías ramificadas (se debe notar que el sentido del gasto, aunque éste no exista, y del cálculo de la pérdida de carga en el seudocircuito se toma siempre en sentido positivo. Además, la pérdida de carga sigue el mismo criterio.). Con lo anterior, se crearon cuatro circuitos.

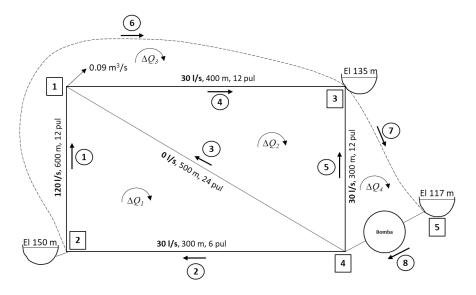


Figura 1.3

El archivo de datos para este caso se denominó EJEM1.DAT y a continuación se presenta y se explica su formato detenidamente:

```
EJEMPLO 11.12. Streeter

SI,30,.001,.000001,100.

5,HW

1,.12,600.,0.3,.0

2,.03,300.,.15,.0

3,.0,500.,.6,.0

4,.03,400.,.3,.0

5,.03,300.,.3,.0

2,PS

6,15.0

7,18.0

1,PU

8,.06,.03,30.,29.,26.,20.

16,IND

3,2,1,-3,3,4,-5,3,3,6,-4,-1,3,5,7,8
```

Salvador Díaz Maldonado

```
3,NODES
2,150.
3,135.
5,117.
9,IX
5,8,4,2,2,1,1,4,3
```

En la primera línea se tienen:

SI (Sistema Internacional) o USC (Sistema Inglés) = SI Iteraciones = 30
Tolerancia = 0.001
Viscosidad cinemática del fluido = 0.000001 m²/s
Coeficiente de Hazen-Williams (global) = 100

Después, se colocan los elementos de la red en siguiente orden: tuberías, pseudoelementos y bombas. Para cada tipo de elemento, la primera línea proporciona el número de elementos de ese tipo, seguido de un identificador: HW o DW para tubería Hazen-Williams o Darcy-Weisbach, PS para pseudo elemento, PU para bomba. Luego se proporciona una línea de datos para cada elemento.

Entonces, en la segunda línea el número de segmentos, 5, y el tipo es Hazen-Williams, HW.

Después, de la línea 4 a la 8, están definidos cada elemento de la red:

En la cuarta línea se encuentran, **número de elemento**, **caudal** supuesto (m³/s), **longitud** (m), **diámetro** (m), el **tipo** (en caso de que sea diferente del global inicial de 100, se ingresa el valor local. En este caso es igual a .0 porque se toma el global de 100).

El punto anterior se repite hasta la octava línea.

Posteriormente, en la línea novena se muestra el número de segmentos, 2, y su tipo "PS", pseudocircuito. En la décima línea el número de elemento y la diferencia de carga, 150-135=15 m. <u>Aquí es importante notar que la pérdida de carga siempre es en sentido positivo del flujo supuesto</u>.

Algo similar se hace en la onceava línea.

Finalmente, en este tipo de datos, se muestra en la línea doceava el **número de tipos** PU y el **tipo de elemento**, PU. el gasto supuesto, $0.06 \text{ m}^3/\text{s}$, y de las curvas de funcionamiento de la bomba, específicamente de la curva Gasto vs Carga (figura 1.2), se obtiene con el ΔQ , $0.03 \text{ m}^3/\text{s}$, los valores de las cargas H₀, H₁, H₂ y H₃, que son 30, 29, 26 y 20 m, respectivamente. Aquí se debe aclarar que se tomaron las cargas cubriendo un intervalo entre 20 y 30 m. para la carga proporcionada por la bomba.

Enseguida aparece el número entero de un vector índice del circuito, 16, seguido de IND. La explicación es la siguiente: para el circuito I se tienen 3 segmentos (2, 1, -3, tomando el sentido de los gastos), para el II, 3 segmentos (4, -5, 3), para el III, 3 segmentos (6, -4, -1) y para el IV, 3 segmentos (5, 7,

Salvador Díaz Maldonado

8). Es decir, en total se tienen 16 números, contando el número de segmentos por circuito y los segmentos según el sentido de sus gastos (positivo en el sentido de las manecillas del reloj, negativo en sentido contrario).

Luego viene el total de nudos con carga constante, 3, y NODES. El **número de nudo** y la **carga** de cada uno de ellos.

El archivo de datos termina con las direcciones de cálculo. Se tiene un 9 (seguido del índice IX) porque continúan ese número de valores, los cuales significan lo siguiente: el cálculo comenzará en nudo de carga constante 5, continuará por el segmento 8, el nudo 4, el segmento 2, el nudo 2, el segmento 1, el nudo 1, el segmento 4 y terminará en el nudo 3. Aquí es importante mencionar que cuando tenemos dos o más rutas para este cálculo, se deben separar con un 0 y recomenzar en un nudo, posteriormente se verá esto en otro ejemplo.

A continuación, se muestra el resultado arrojado por el programa Streeter 2022.

Como comentario, en base a los resultados, se puede decir que la carga aportada por la bomba para las condiciones del problema fue de 117 - 137.76 = -20.76 m. (negativa porque es ganancia de energía) comprobando que se encuentra entre los 20 y 30 m. supuestos al principio, es decir, entre 137 y 147 m.

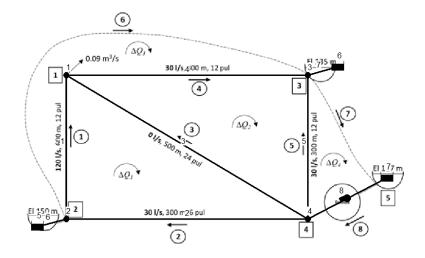
Cuando se manejen los datos de una bomba, se debe ser muy cuidadoso en que el sistema cumpla con las condiciones expresadas en el párrafo anterior. Es decir, que la bomba esté trabajando entre las cargas obtenidas de sus curvas de funcionamiento, gasto vs carga.

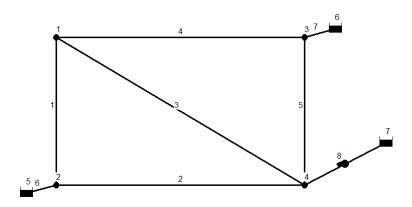
```
EXAMPLE 11.12
SISTEMA INTERNACIONAL, Viscosidad en m^2/s = .000001
TOLERANCIA DESEADA = .001 NO. DE ITERACIONES = 30
TUBO Q(pie^2/s o m^3/s) L(pie o m) D(pie o m) HW C o EPS
         0.120
                       600.000 0.300
                                             100.00000
                        300.000
  2
          0.030
                                    0.150
                                             100.00000
  3
         0.000
                        500.000
                                    0.600
                                            100.00000
         0.030
                        400.000
                                    0.300
                                            100.00000
                                          100.00000
                         300.000
          0.030
                                    0.300
  6 DIFERENCIA ELEV. RESERVORIO = 15
  7 DIFERENCIA ELEV. RESERVORIO = 18
  8 CURVA DE LA BOMBA, DQ= .03 H= 30
                                        29
                                                                  20
         COEF. EN LA BOMBA = 30 -11.11111 -555.5556 -6172.84
 IND= 3 2 1 -3 3 4 -5 3 3 6 -4 -1 3 5 7 8
 ITERACION NO. 1 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.1385
 ITERACION NO. 2 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO =
                                                0.1040
ITERACION NO. 3 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.0372
 ITERACION NO. 4 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO =
                                                0.0034
```

Salvador Díaz Maldonado

ITERACIO	ON NC).	5	SUMA	DE	C	ORR:	ECCION	IES	DE	FLUJO	=	0.0006
ELEMENTO)	FL	UJO		VE:	LO	CID.	AD					
1		0.	143	5		2	.03	00					
2	-	-0.	033	7		-1	.90	86					
3		0.	026	6		0	.09	39					
4		0.	080	0		1	.13	24					
5		0.	094	0		1	.33	04					
8		0.	086	9									
IX = 5	8	4	2	2	1	1	4	3					
CARGA	UNI	ON											
1	137.	81	1										
2	150.	04	4										
3	135.	04	4										
4	137.	79	7										
5	117.	00	0										

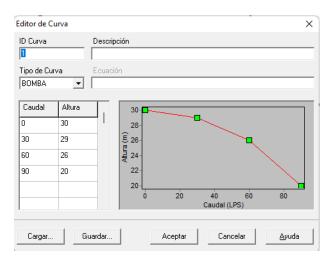
B. Epanet.

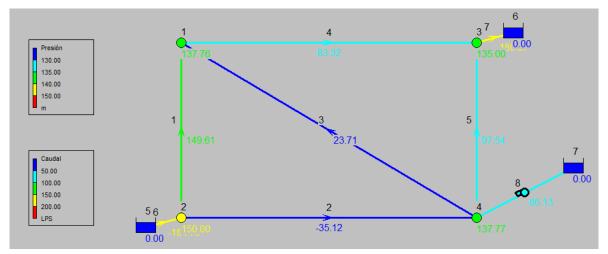




ID Línea	Longitud m	Diámetro mm	Rugosidad	Caudal LPS	Velocidad m/s	Pérd. Unit. m/km	Factor de Fricción	Veloc, de Reacción mg/L/d	Calidad	Estado
Tubería 1	600	304.8	100	149.61	2.05	20.39	0.029	0.00	0.00	Abierto
Tubería 2	300	152.4	100	-35.12	1.93	40.74	0.033	0.00	0.00	Abierto
Tubería 3	500	609.6	100	23.71	0.08	0.02	0.042	0.00	0.00	Abierto
Tubería 4	400	304.8	100	83.32	1.14	6.90	0.032	0.00	0.00	Abierto
Tubería 5	300	304.8	100	97.54	1.34	9.23	0.031	0.00	0.00	Abierto
Tubería 6	0.1	300	100	-184.73	2.61	32.56	0.028	0.00	0.00	Abierto
Tubería 7	0.1	300	100	180.87	2.56	31.25	0.028	0.00	0.00	Abierto
Bomba 8	No Disponible	No Disponible	No Disponible	86.13	0.00	-20.77	0.000	0.00	0.00	Abierto

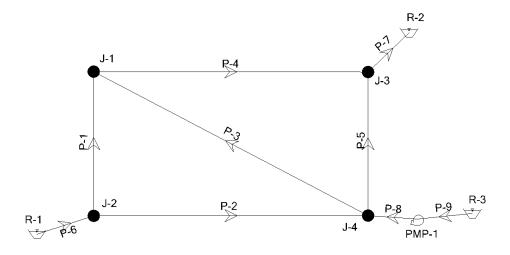
ID Nudo	Demanda Base LPS	Demanda LPS	Altura m	Presión m	Calidad
Conexión 1	90	90.00	137.76	137.76	0.00
Conexión 2	0	0.00	150.00	150.00	0.00
Conexión 3	0	0.00	135.00	135.00	0.00
Conexión 4	0	0.00	137.77	137.77	0.00
Embalse 5	No Disponible	-184.73	150.00	0.00	0.00
Embalse 6	No Disponible	180.87	135.00	0.00	0.00
Embalse 7	No Disponible	-86.13	117.00	0.00	0.00

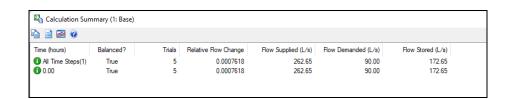




Salvador Díaz Maldonado

C. Bentley:





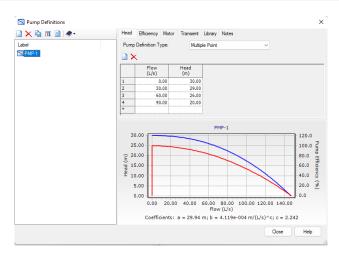
	ID	Label	Length (Scaled) (m)	Start Node	Stop Node	Diameter (in)	Material	Hazen- Williams C	Has Check Valve?	Minor Loss Coefficient (Local)	Flow (L/s)	Velocity (m/s)	Headloss Gradient (m/m)	Has User Defined Length?	Length (User Defined) (m)
53: P-1	53	P-1	22.44	J-2	J-1	12.00	Ductile I	100.0		0.000	148.68	2.04	0.020	~	600.00
52: P-2	52	P-2	43.22	J-4	J-2	6.00	Ductile I	100.0		0.000	-34.90	1.91	0.040	~	300.00
54: P-3	54	P-3	48.02	J-1	J-4	24.00	Ductile I	100.0		0.000	-24.25	0.08	0.000	4	500.00
48: P-4	48	P-4	42.35	J-1	J-3	12.00	Ductile I	100.0		0.000	82.93	1.14	0.007	~	400.00
50: P-5	50	P-5	22.64	J-3	J-4	12.00	Ductile I	100.0		0.000	-97.09	1.33	0.009	y	300.00
60: P-6	60	P-6	8.40	R-1	J-2	6.00	Ductile I	100.0		0.000	183.58	10.06	0.872	4	0.10
58: P-7	58	P-7	8.85	R-2	J-3	6.00	Ductile I	100.0		0.000	-180.02	9.87	0.841	Y	0.10
64: P-8	64	P-8	7.73	PMP-1	J-4	6.00	Ductile I	100.0		0.000	86.44	4.74	0.216	Y	0.10
63: P-9	63	P-9	8.54	R-3	PMP-1	6.00	Ductile I	100.0		0.000	86.44	4.74	0.216	4	0.10

	ID	Label	Elevation (m)	Zone	Demand Collection	Demand (L/s)	Hydraulic Grade (m)	Pressure (kPa)
46: J-1	46	J-1	0.00	<none></none>	<collecti< td=""><td>90.00</td><td>137.82</td><td>1,349</td></collecti<>	90.00	137.82	1,349
51: J-2	51	J-2	0.00	<none></none>	<colledi< td=""><td>0.00</td><td>149.91</td><td>1,467</td></colledi<>	0.00	149.91	1,467
47: J-3	47	J-3	0.00	<none></none>	<colledi< td=""><td>0.00</td><td>135.08</td><td>1,322</td></colledi<>	0.00	135.08	1,322
49: J-4	49	J-4	0.00	<none></none>	<colledi< td=""><td>0.00</td><td>137.83</td><td>1,349</td></colledi<>	0.00	137.83	1,349

	ID	Label	Elevation (m)	Zone	Flow (Out net) (L/s)	Hydraulic Grade (m)
59: R-1	59	R-1	150.00	<none></none>	183.58	150.00
56: R-2	56	R-2	135.00	<none></none>	-180.02	135.00
61: R-3	61	R-3	117.00	<none></none>	86.44	117.00

Salvador Díaz Maldonado





D. Comparando.

	Street	ter_2022	E	panet	Ben	tley
Elemento	Flujo (I/s)	Velocidad (m/s)	Flujo (I/s)	Velocidad (m/s)	Flujo (I/s)	Velocidad (m/s)
1	143.5	2.0300	149.61	2.05	148.68	2.04
2	33.7	1.9086	35.12	1.93	34.90	1.91
3	26.6	0.0939	23.71	0.08	24.25	0.08
4	80.0	1.1324	83.32	1.14	82.93	1.14
5	94.0	1.3304	97.54	1.34	97.09	1.33
8	86.9		86.13		86.44	

Unión	Streeter_2022 (m)	Epanet (m)	Bentley (m)
1	137.811	137.76	137.82
2	150.044	150.00	150.00
3	135.044	135.00	135.00
4	137.797	137.77	137.82
5	117.000	117.00	117.00

Salvador Díaz Maldonado

Ejemplo 2.

En la figura 4 se muestra el sistema a analizar en el presente ejemplo, en la 5 los datos de la bomba y en la 6 la red ya procesada.

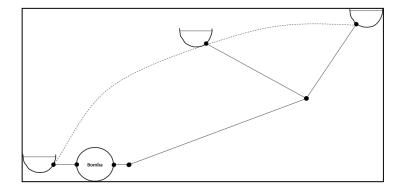


Figura 4

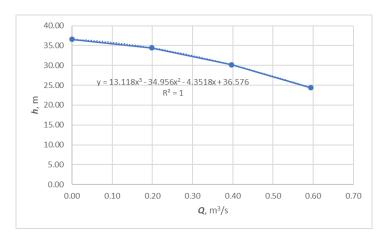


Figura 5

Salvador Díaz Maldonado

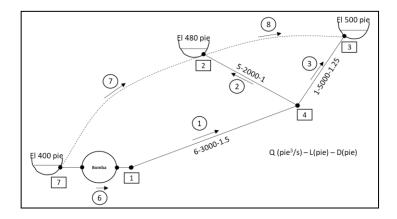


Figura 6

A. Streeter_2022.

El archivo de datos, denominado EJEM2.DAT, quedará:

```
FIGURA 11.21. Streeter.
USC, 20., .01, .00001, 120
3,HW
1,6.,3000.,1.5,.0
2,5.,2000.,1.0,.0
3,1.,5000.,1.25,.0
2,PS
7,-80.
8, -20
1, PU
6,6.,7.,120.,113.,99.,80
9, IND
4,7,-2,-1,-6,3,8,-3,2
1, NODES
7,400.
11, IX
7,6,1,1,4,2,2,0,4,3,3
```

Lo más importante a notar en el archivo anterior son los 11 últimos números que representan la(s) ruta(s) del cálculo, las cuales son: nudo 1, segmento 1, nudo 2, segmento 2, nudo 3, segmento 3 y nudo 4 (esta es la 1er ruta); luego viene un número 0, es para separar las rutas de cálculo; después, nudo 3 (siempre se comienza una ruta con número de nudo, ya que ahí se localiza una carga) segmento 4, nudo 5 (completándose una 2da ruta de cálculo). Con lo anterior se cubren todos los nudos y, por lo tanto, también los segmentos.

Resultados de Streeter_2022,

Salvador Díaz Maldonado

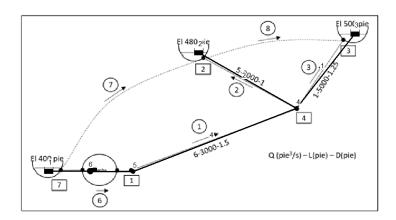
```
FIGURA 11.21. Streeter.
SISTEMA INGLES, Viscosidad en pie^2/s = .00001
TOLERANCIA DESEADA = .01 NO. DE ITERACIONES = 20
TUBO Q(pie^2/s o m^3/s) L(pie o m) D(pie o m) HW C o EPS
                         3000.000 1.500 120.00000
          6.000

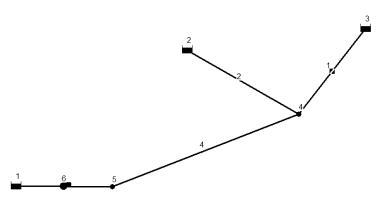
      2000.000
      1.000
      120.00000

      5000.000
      1.250
      120.00000

   2
          5.000
          1.000
  7 DIFERENCIA ELEV. RESERVORIO = -80
  8 DIFERENCIA ELEV. RESERVORIO = -20
  6 CURVA DE LA BOMBA, DQ= 7 H= 120 113
                                               99
         COEF. EN LA BOMBA = 120 -.4047619 -9.183674E-02 9.718173E-04
  IND= 4 7 -2 -1 -6 3 8 -3 2
 ITERACION NO. 1 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.5059
 ITERACION NO. 2 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.5969
 ITERACION NO. 3 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.2982
 ITERACION NO. 4 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.1484
 ITERACION NO. 5 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.0738
 ITERACION NO. 6 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.0366
 ITERACION NO. 7 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.0182
 ITERACION NO. 8 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.0090
 ELEMENTO FLUJO VELOCIDAD
           6.7208
    1
                        3.8032
            4.7547
                        6.0538
            1.9662
                        1.6022
     6
            6.7208
 IX = 7 \ 6 \ 1 \ 1 \ 4 \ 2 \ 2 \ 0 \ 4 \ 3 \ 3
  CARGA UNION
   1
       513.426
    2
       480.035
    3
       500.035
       503.968
    4
      400.000
    7
```

B. Epanet.



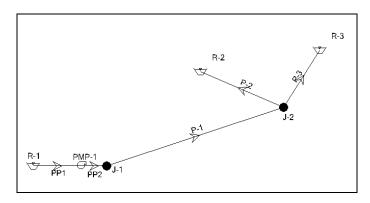


ID Línea	Longitud ft	Diámetro in	Rugosidad	Caudal CFS	Velocidad fps	Pérd. Unit. ft/Kft	Factor de Fricción	Veloc, de Reacción mg/L/d	Calidad	Estado
Tubería 1	5000	15	120	1.95	1.59	0.78	0.025	0.00	0.00	Abierto
Tubería 2	2000	12	120	4.75	6.05	11.94	0.021	0.00	0.00	Abierto
Tubería 4	3000	18	120	-6.70	3.79	3.14	0.021	0.00	0.00	Abierto
Bomba 6	No Disponible	No Disponible	No Disponible	6.70	0.00	-113.30	0.000	0.00	0.00	Abierto

ID Nudo	Demanda Base CFS	Demanda CFS	Altura ft	Presión psi	Calidad
Conexión 4	0	0.00	503.89	218.33	0.00
Conexión 5	0	0.00	513.30	222.41	0.00
Embalse 1	No Disponible	-6.70	400.00	0.00	0.00
Embalse 2	No Disponible	4.75	480.00	0.00	0.00
Embalse 3	No Disponible	1.95	500.00	0.00	0.00

Salvador Díaz Maldonado

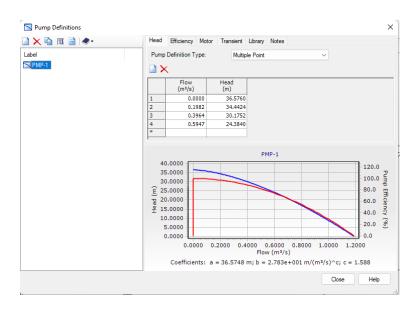
C. Bentley.



	ID	Label	Length (Scaled) (ft)	Start Node	Stop Node	Diameter (ft)	Material	Hazen- Williams C	Has Check Valve?	Minor Loss Coefficient (Local)	Flow (L/s)	Velocity (m/s)	Headloss Gradient (ft/ft)	Has User Defined Length?	Length (User Defined) (ft)
37: P-1	37	P-1	130.56	J-1	J-2	1.50	Ductile I	120.0		0.000	190.00	1.16	0.003	•	3,000.00
39: P-2	39	P-2	63.36	J-2	R-2	1.00	Ductile I	120.0		0.000	134.55	1.84	0.012	V	2,000.00
38: P-3	38	P-3	47.36	J-2	R-3	1.25	Ductile I	120.0		0.000	55.46	0.49	0.001	v	5,000.00
33: PP1	33	PP1	33.93	R-1	PMP-1	0.50	Ductile I	120.0		0.000	190.00	10.42	0.663	V	0.10
36: PP2	36	PP2	17.50	PMP-1	3-1	0.50	Ductile I	120.0		0.000	190.00	10.42	0.663	V	0.10

	ID	Label	Elevation (ft)	Zone	Flow (Out net) (L/s)	Hydraulic Grade (ft)
29: R-1	29	R-1	400.00	<none></none>	190.00	400.00
30: R-2	30	R-2	480.00	<none></none>	-134.55	480.00
31: R-3	31	R-3	500.00	<none></none>	-55.46	500.00

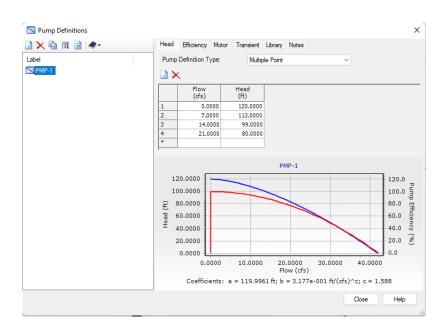
	ID	Label	Elevation (m)	Pump Definition	Status (Initial)	Hydraulic Grade (Suction) (m)	Hydraulic Grade (Discharge) (m)	Flow (Total) (m³/s)	Pump Head (m)
32: PMP-1	32	PMP-1	0.0000	PMP-1	On	121.8998	156.4836	0.1900	34.58



	ID	Label	Length (Scaled) (ft)	Start Node	Stop Node	Diameter (in)	Material	Hazen- Williams	Has Check Valve?	Minor Loss Coefficient (Local)	Flow (cfs)	Velocity (ft/s)	Headloss Gradient (ft/ft)	Has User Defined Length?	Length (User Defined) (ft)
37: P-1	37	P-1	130.56	J-1	J-2	18.00	Ductile I	120.0		0.000	6.7100	3.80	0.003	~	3,000.00
39: P-2	39	P-2	63.36	J-2	R-2	12.00	Ductile I	120.0		0.000	4.7515	6.05	0.012	V	2,000.00
38: P-3	38	P-3	47.36	J-2	R-3	15.00	Ductile I	120.0		0.000	1.9584	1.60	0.001	~	5,000.00
33: PP1	33	PP1	33.93	R-1	PMP-1	6.00	Ductile I	120.0		0.000	6.7100	34.17	0.663	V	0.10
36: PP2	36	PP2	17.50	PMP-1	3-1	6.00	Ductile I	120.0		0.000	6.7100	34.17	0.663	V	0.10

	ID	Label	Elevation (ft)	Zone	Demand Collection	Demand (cfs)	Hydraulic Grade (ft)	Pressure (kPa)
34: J-1	34	J-1	0.0000	<none></none>	<collecti< td=""><td>0.0000</td><td>513.3315</td><td>1,531</td></collecti<>	0.0000	513.3315	1,531
35: J-2	35	J-2	0.0000	<none></none>	<collecti< td=""><td>0.0000</td><td>503.9037</td><td>1,503</td></collecti<>	0.0000	503.9037	1,503

Salvador Díaz Maldonado



D. Comparando.

	Streete	er_2022	Ep	anet	Bentley		
Elemento	Flujo (pie³/s)	Velocidad (pie/s)	Flujo (pie³/s)	Velocidad (pie/s)	Flujo (pie³/s)	Velocidad (pie/s)	
1	6.7208	3.8032	6.71	3.80	6.70	3.79	
2	4.7547	6.0538	4.75	6.05	4.75	6.05	
3	1.9662	1.6022	1.96	1.60	1.95	1.59	
6	6.7208						

Unión	Streeter_2022	Epanet	Bentley
	(m)	(m)	(m)
1	137.811	137.76	137.82

2	150.044	150.00	150.00
3	135.044	135.00	135.00
4	137.797	137.77	137.82
5	117.000	117.00	117.00

Salvador Díaz Maldonado

Ejemplo 3.

En la figura 7 se muestra el sistema a resolver y en la figura 8 listo para ser procesado con Mi-Cross.

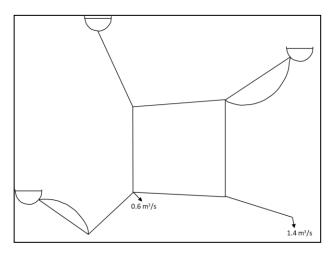
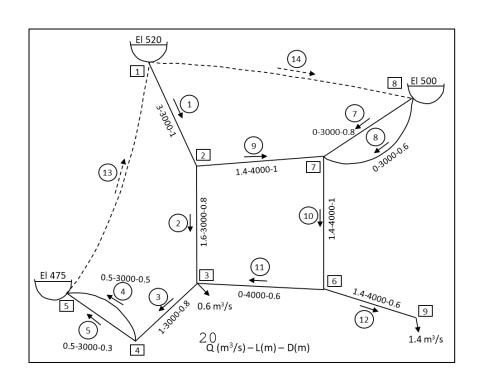


Figura 7

A. Streeter_2022.



Salvador Díaz Maldonado

Figura 8

Entonces, según los datos el archivo, que se denominará EJEM3.DAT quedará de la siguiente manera:

```
FIGURA 11.22. Streeter.
SI,30,.002,.0000012,.0005
11,DW
1,3.,3000.,1.,.0
2,1.6,3000.,0.8,.0
3,1.,3000.,0.8,.0
4,.5,3000.,0.5,.0
5,.5,3000.,0.3,.0
7,0.,3000.,0.8,.0
8,0.,3000.,0.6,.0
9,1.4,4000.,1.0,.0
10,1.4,4000.,1.0,.0
11,0.,4000.,0.6,.0
12,1.4,4000.,0.6,.0
2, PS
13,-45
14,20.0
0, PU
22, IND
5, 1, 2, 3, 4, 13, 4, 9, 10, 11, -2, 2, -7, 8, 2, -4, 5, 4, 14, 7, -9, -1
1, NODES
1,520
21, IX
1,1,2,2,3,3,4,4,5,0,3,-11,6,12,9,0,2,9,7,-8,8
```

A continuación, se muestran los resultados de Streeter_2022:

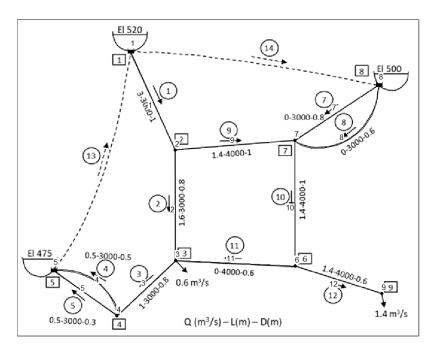
```
FIGURA 11.22. Streeter.
SISTEMA INTERNACIONAL, Viscosidad en m^2/s = .0000012
TOLERANCIA DESEADA = .001 NO. DE ITERACIONES = 30
TUBO Q(pie^2/s o m^3/s) L(pie o m) D(pie o m) HW C o EPS
   1
           3.000
                          3000.000
                                       1.000
                                                   0.00050
   2
          1.600
                          3000.000
                                       0.800
                                                   0.00050
   3
          1.000
                          3000.000
                                       0.800
                                                   0.00050
   4
           0.500
                          3000.000
                                       0.500
                                                   0.00050
   5
          0.500
                          3000.000
                                       0.300
                                                   0.00050
```

```
7
         0.000
                        3000.000
                                                 0.00050
                                    0.800
  8
         0.000
                         3000.000
                                     0.600
                                                  0.00050
 9
         1.400
                        4000.000
                                    1.000
                                                 0.00050
 10
         1.400
                        4000.000
                                    1.000
                                                0.00050
 11
                         4000.000
         0.000
                                    0.600
                                                 0.00050
                        4000.000
                                    0.600
                                                 0.00050
 12
         1.400
 13 DIFERENCIA ELEV. RESERVORIO = -45
14 DIFERENCIA ELEV. RESERVORIO = 20
 IND= 5 1 2 3 4 13 4 9 10 11 -2 2 -7 8 2 -4 5 4 14 7 -9 -1
ITERACION NO. 1 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 1.1158
ITERACION NO. 2 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.5832
ITERACION NO. 3 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.3278
ITERACION NO. 4 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.1862
ITERACION NO. 5 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.0874
ITERACION NO. 6 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO =
                                                 0.0382
ITERACION NO. 7 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.0158
ITERACION NO. 8 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.0064
ITERACION NO. 9 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.0026
ITERACION NO. 10 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.0010
ITERACION NO. 11 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 0.0004
ELEMENTO
         FLUJO VELOCIDAD
                       2.4900
    1
           1.9556
    2
           1.0287
                        2.0465
    3
           0.3546
                        0.7055
    4
           0.2814
                        1.4331
    5
           0.0732
                        1.0357
    7
           0.2717
                        0.5405
    8
           0.1273
                        0.4502
    9
           0.9270
                        1.1802
   10
           1.3259
                        1.6882
   11
          -0.0741
                       -0.2620
           1.4000
                        4.9515
IX = 1 \quad 1 \quad 2 \quad 2 \quad 3 \quad 3 \quad 4 \quad 4 \quad 5 \quad 0 \quad 3 \quad -11 \quad 6 \quad 12 \quad 9 \quad 0 \quad 2 \quad 9 \quad 7 \quad -8 \quad 8
 CARGA UNION
       520.000
  1
   2
       503.865
```

Salvador Díaz Maldonado

3	489.481
4	487.715
5	474.993
6	488.987
7	498.950
8	500.001
9	330.779

B. Epanet.



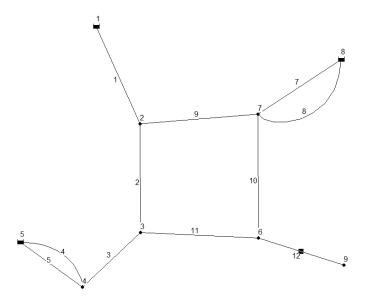
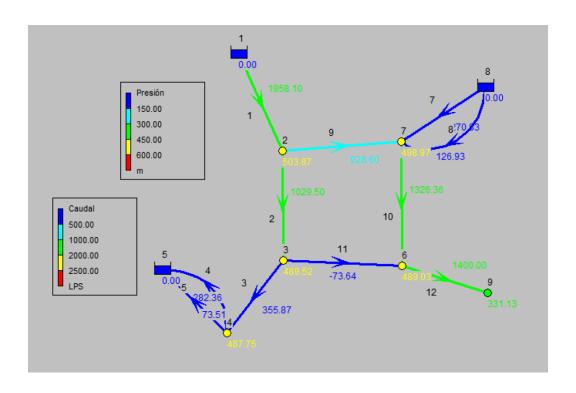


Tabla de Red - Líneas			
ID Línea	Longitud m	Diámetro mm	Rugosidad mm
Tubería 1	3000	1000	0.5
Tubería 2	3000	800	0.5
Tubería 3	3000	800	0.5
Tubería 4	3000	500	0.5
Tubería 5	3000	300	0.5
Tubería 7	3000	800	0.5
Tubería 8	3000	600	0.5
Tubería 9	4000	1000	0.5
Tubería 10	4000	1000	0.5
Tubería 11	4000	600	0.5
Tubería 12	4000	600	0.5

III Tabla de Red - Nudos		
ID Nudo	Cota m	Demanda Base LPS
Conexión 2	0	0
Conexión 3	0	600
Conexión 4	0	0
Conexión 6	0	0
Conexión 7	0	0
Conexión 9	0	1400
Embalse 1	520	No Disponible
Embalse 5	475	No Disponible
Embalse 8	500	No Disponible

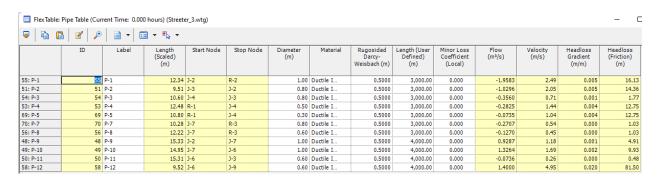
Tabla de Red - Líneas					
ID Línea	Caudal LPS	Velocidad m/s	Pérd. Unit. m/km	Factor de Fricción	Estado
Tubería 1	1958.10	2.49	5.38	0.017	Abierto
Tubería 2	1029.50	2.05	4.79	0.018	Abierto
Tubería 3	355.87	0.71	0.59	0.018	Abierto
Tubería 4	282.36	1.44	4.25	0.020	Abierto
Tubería 5	73.51	1.04	4.25	0.023	Abierto
Tubería 7	270.83	0.54	0.34	0.019	Abierto
Tubería 8	126.93	0.45	0.34	0.020	Abierto
Tubería 9	928.60	1.18	1.23	0.017	Abierto
Tubería 10	1326.36	1.69	2.48	0.017	Abierto
Tubería 11	-73.64	0.26	0.12	0.021	Abierto
Tubería 12	1400.00	4.95	39.48	0.019	Abierto

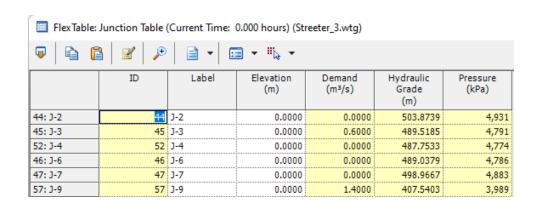
ID Nudo	Cota m	Demanda Base LPS	Demanda LPS	Altura m	Presión m
Conexión 2	0	0	0.00	503.87	503.8
Conexión 3	0	600	600.00	489.52	489.5
Conexión 4	0	0	0.00	487.75	487.7
Conexión 6	0	0	0.00	489.03	489.0
Conexión 7	0	0	0.00	498.97	498.9
Conexión 9	0	1400	1400.00	331.13	331.1
Embalse 1	520	No Disponible	-1958.10	520.00	0.0
Embalse 5	475	No Disponible	355.87	475.00	0.0
Embalse 8	500	No Disponible	-397.76	500.00	0.0

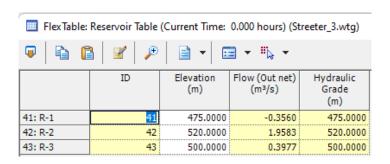


Salvador Díaz Maldonado

C. Bentley.







Salvador Díaz Maldonado

D. Comparando.

	Street	ter_2022	Е	panet	Ben	tley
Elemento	Flujo (m³/s)	Velocidad (m/s)	Flujo (I/s)	Velocidad (m/s)	Flujo (m³/s)	Velocidad (m/s)
1	1.9556	2.4900	1,958.1	2.49	1.9583	2.49
2	1.0287	2.0465	1,029.5	2.05	1.0296	2.05
3	0.3546	0.7055	355.9	0.71	0.3560	0.71
4	0.2814	1.4331	282.4	1.44	0.2825	1.44
5	0.0732	1.0357	73.5	1.04	0.0735	1.04
7	0.2717	0.5405	270.8	0.54	0.2707	0.54
8	0.1273	0.4502	126.9	0.45	0.1270	0.45
9	0.9270	1.1802	928.6	1.18	0.9287	1.18
10	1.3259	1.6882	1,326.4	1.69	1.3264	1.69
11	0.0741	0.2620	74.6	0.26	0.0736	0.26
12	1.4000	4.9515	1,400.0	4.95	1.4000	4.95

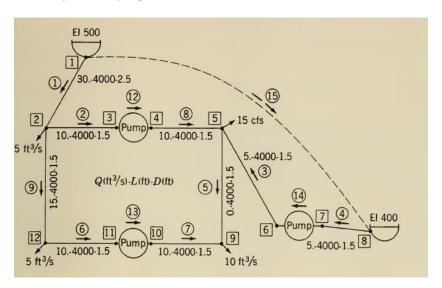
Unión	Streeter_2022 (m)	Epanet (m)	Bentley (m)
1	520.000	520.00	
2	503.865	503.87	503.8739
3	489.481	489.52	489.5185

4	487.715	487.75	487.7533
5	474.993	475.00	475.0000
6	488.987	489.03	489.0379
7	498.950	498.97	498.9667
8	500.001	500.00	500.0000
9	330.779	331.13	407.5403

Salvador Díaz Maldonado

Ejemplo 4.

En las figuras 9 y 11 se presentan redes cerradas, abiertas, así como bombas; con lo cual se tienen todas las posibilidades que cubre el presente programa.



A. Streeter_2022.

A continuación, se muestra el archivo de datos, el cual se denominó EJEM4.DAT.

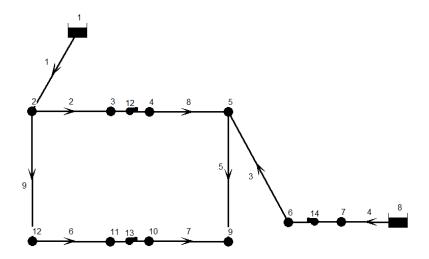
```
FIGURE 11.23. Streeter EN,30,.02,.00001,120
9,HW
1,30.,4000.,2.5,.0
2,10.,4000.,1.5,.0
3,5.0,4000.,1.5,.0
4,5.0,4000.,1.5,.0
5,0.0,4000.,1.5,.0
6,10.,4000.,1.5,.0
7,10.,4000.,1.5,.0
9,15.,4000.,1.5,.0
1,PS
15,100.
```

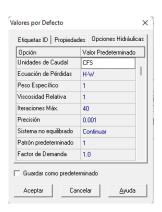
```
3, PU
12,10.,7.,100.,93.,79.,55.
13,10.,7.,110.,103.,89.,65.
14,5.,7.,150.,143.,129.,105.
18, IND
8, 2, 12, 8, 5, -7, -13, -6, -9, 8, 15, 4, 14, 3, -8, -12, -2, -1
2, NODES
1,500.
8,400.
23,IX
1,1,2,2,3,12,4,8,5,5,9,-7,10,-13,11,-6,12,0,8,4,7,14,6
Resultados,
FIGURE 11.23. Streeter
SISTEMA INGLES, Viscosidad en pie^2/s = .00001
TOLERANCIA DESEADA = .02 NO. DE ITERACIONES = 30
TUBO Q(pie^2/s o m^3/s) L(pie o m) D(pie o m) HW C o EPS
   1
          30.000
                         4000.000
                                   2.500
                                                120.00000
   2
                                      1.500
         10.000
                          4000.000
                                                 120.00000
   3
                                     1.500
          5.000
                          4000.000
                                                120.00000
   4
          5.000
                          4000.000
                                     1.500
                                                120.00000
   5
          0.000
                          4000.000
                                      1.500
                                                 120.00000
   6
                          4000.000
                                     1.500
         10.000
                                                120.00000
   7
         10.000
                          4000.000
                                     1.500
                                                120.00000
   8
         10.000
                          4000.000
                                      1.500
                                                120.00000
   9
         15.000
                          4000.000
                                      1.500
                                                 120.00000
  15 DIFERENCIA ELEV. RESERVORIO = 100
  12 CURVA DE LA BOMBA, DQ= 7 H= 100
                                      93
          COEF. EN LA BOMBA = 100 -.6428571 -4.081633E-02 -1.457726E-03
  13 CURVA DE LA BOMBA, DQ= 7 H= 110
                                          103
                                                         89
          COEF. EN LA BOMBA = 110 - .6428571 - 4.081633E - 02 - 1.457726E - 03
                                         143
  14 CURVA DE LA BOMBA, DQ= 7 H= 150
                                                        129
                                                                       105
         COEF. EN LA BOMBA = 150 -.6428571 -4.081633E-02 -1.457726E-03
  IND= 8 2 12 8 5 -7 -13 -6 -9 8 15 4 14 3 -8 -12 -2 -1
 ITERACION NO. 1 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO = 3.0182
                                                    0.9814
 ITERACION NO. 2 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO =
 ITERACION NO. 3 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO =
                                                    0.2293
 ITERACION NO. 4 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO =
                                                    0.0536
 ITERACION NO. 5 SUMA DE CORRECCIONES DE FLUJO =
                                                    0.0125
 ELEMENTO
           FLUJO
                       VELOCIDAD
     1
            28.0410
                          5.7125
```

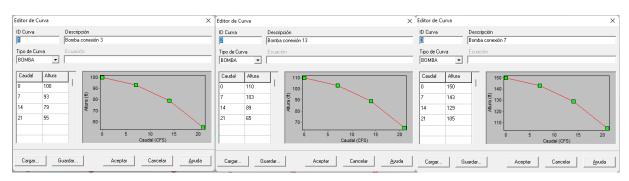
```
2
            10.3771
                             5.8722
     3
              6.9590
                              3.9380
     4
             6.9590
                             3.9380
     5
             2.3360
                             1.3219
     6
              7.6640
                             4.3369
     7
              7.6640
                             4.3369
     8
            10.3771
                             5.8722
     9
            12.6640
                             7.1663
    12
             10.3771
    13
              7.6640
             6.9590
 IX = 1 \quad 1 \quad 2 \quad 2 \quad 3 \quad 12 \quad 4 \quad 8 \quad 5 \quad 5 \quad 9 \quad -7 \quad 10 \quad -13 \quad 11 \quad -6 \quad 12 \quad 0 \quad 8 \quad 4 \quad 7 \quad 14
6
  CARGA UNION
    1 500.000
    2
         485.237
    3
         457.044
    4
       544.349
    5
         516.156
         529.607
    6
         386.549
    7
    8
       400.000
    9
        514.375
        530.458
   10
   11 428.438
   12 444.522
```

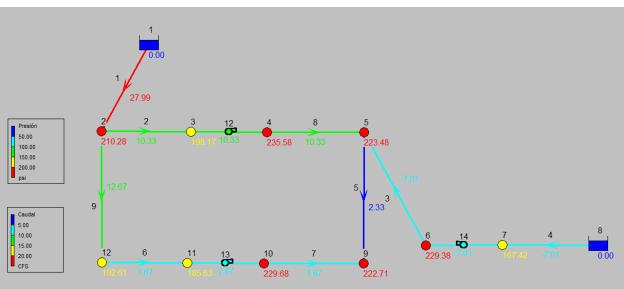
Salvador Díaz Maldonado

B. Epanet:









ID Línea	Longitud ft	Diámetro in	Rugosidad	Caudal CFS	Velocidad fps	Pérd. Unit. ft/Kft	Factor de Fricción	Estado
Tubería 1	4000	30	120	27.99	5.70	3.68	0.018	Abier
Tubería 5	4000	18	120	2.33	1.32	0.44	0.025	Abier
Tubería 9	4000	18	120	12.67	7.17	10.20	0.019	Abier
Tubería 3	4000	18	120	-7.01	3.96	3.40	0.021	Abier
Tubería 4	4000	18	120	-7.01	3.96	3.40	0.021	Abie
Tubería 2	4000	18	120	10.33	5.84	6.98	0.020	Abier
Tubería 8	4000	18	120	10.33	5.84	6.98	0.020	Abie
Tubería 6	4000	18	120	7.67	4.34	4.02	0.021	Abie
Tubería 7	4000	18	120	7.67	4.34	4.02	0.021	Abie
Bomba 12	No Disponible	No Disponible	No Disponible	10.33	0.00	-86.35	0.000	Abier
Bomba 14	No Disponible	No Disponible	No Disponible	7.01	0.00	-142.99	0.000	Abie
Bomba 13	No Disponible	No Disponible	No Disponible	7.67	0.00	-101.66	0.000	Abie

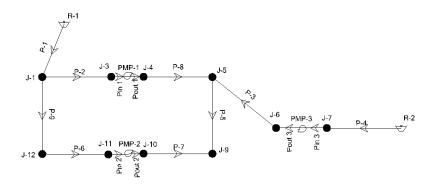
Tabla de Red - Líneas								
	Longitud	Diámetro	Rugosidad	Caudal	Velocidad	Pérd. Unit.	Factor de Fricción	Estado
ID Línea	ft	in		CFS	fps	ft/Kft		
Tubería 1	4000.00	30.00	120	27.99	5.70	3.68	0.018	Abierto
Tubería 2	4000.00	18.00	120	10.33	5.84	6.98	0.020	Abierto
Tubería 3	4000.00	18.00	120	-7.01	3.96	3.40	0.021	Abierto
Tubería 4	4000.00	18.00	120	-7.01	3.96	3.40	0.021	Abierto
Tubería 5	4000.00	18.00	120	2.33	1.32	0.44	0.025	Abierto
Tubería 6	4000.00	18.00	120	7.67	4.34	4.02	0.021	Abierto
Tubería 7	4000.00	18.00	120	7.67	4.34	4.02	0.021	Abierto
Tubería 8	4000.00	18.00	120	10.33	5.84	6.98	0.020	Abierto
Tubería 9	4000.00	18.00	120	12.67	7.17	10.20	0.019	Abierto
Bomba 12	No Disponible	No Disponible	No Disponible	10.33	0.00	-86.35	0.000	Abierto
Bomba 13	No Disponible	No Disponible	No Disponible	7.67	0.00	-101.66	0.000	Abierto
Bomba 14	No Disponible	No Disponible	No Disponible	7.01	0.00	-142.99	0.000	Abierto

ID Nudo	Cota ft	Demanda Base CFS	Demanda CFS	Altura ft	Presión psi
Conexión 2	0	5	5.00	485.29	210.2
Conexión 5	0	15	15.00	515.76	223.4
Conexión 9	0	10	10.00	513.99	222.7
Conexión 12	0	5	5.00	444.51	192.0
Conexión 6	0	0	0.00	529.38	229.
Conexión 7	0	0	0.00	386.39	167.
Conexión 3	0	0	0.00	457.35	198.
Conexión 4	0	0	0.00	543.70	235.
Conexión 11	0	0	0.00	428.42	185.
Conexión 10	0	0	0.00	530.08	229.
Embalse 1	500	No Disponible	-27.99	500.00	0.
Embalse 8	400	No Disponible	-7.01	400.00	0.

Salvador Díaz Maldonado

Tabla de Red - Nudos					
	Cota	Demanda Base	Demanda	Altura	Presión
ID Nudo	ft	CFS	CFS	ft	psi
Embalse 1	500.00	No Disponible	-27.99	500.00	0.00
Conexión 2	0.00	5	5.00	485.29	210.28
Conexión 3	0.00	0	0.00	457.35	198.17
Conexión 4	0.00	0	0.00	543.70	235.58
Conexión 5	0.00	15	15.00	515.76	223.48
Conexión 6	0.00	0	0.00	529.38	229.38
Conexión 7	0.00	0	0.00	386.39	167.42
Embalse 8	400.00	No Disponible	-7.01	400.00	0.00
Conexión 9	0.00	10	10.00	513.99	222.71
Conexión 10	0.00	0	0.00	530.08	229.68
Conexión 11	0.00	0	0.00	428.42	185.63
Conexión 12	0.00	5	5.00	444.51	192.61

C. Bentley:

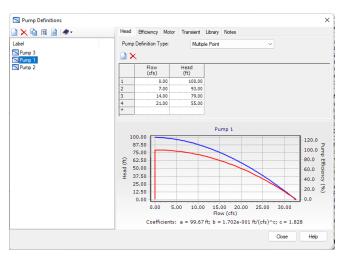


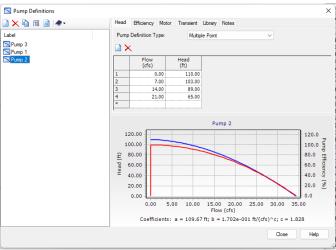
	ID	Label	Length (Scaled) (ft)	Start Node	Stop Node	Diameter (ft)	Material	Hazen- Williams	Length (User Defined) (ft)	Minor Loss Coefficient (Local)	Flow (cfs)	Velocity (ft/s)	Headloss Gradient (m/m)	Headloss (Friction) (m)
41: P-1	41	P-1	44.8	R-1	J-1	2.5	Ductile I	120.0	4,000.0	0.000	28.02	5.71	0.004	4.49
60: P-2	60	P-2	54.2	J-1	J-3	1.5	Ductile I	120.0	4,000.0	0.000	10.35	5.86	0.007	8.55
86: P-3	86	P-3	64.0	J-5	3-6	1.5	Ductile I	120.0	4,000.0	0.000	-6.98	3.95	0.003	4.12
87: P-4	87	P-4	58.4	J-7	R-2	1.5	Ductile I	120.0	4,000.0	0.000	-6.98	3.95	0.003	4.12
44: P-5	44	P-5	60.0	J-5	J-9	1.5	Ductile I	120.0	4,000.0	0.000	2.33	1.32	0.000	0.54
67: P-6	67	P-6	51.9	J-12	J-11	1.5	Ductile I	120.0	4,000.0	0.000	7.67	4.34	0.004	4.91
70: P-7	70	P-7	54.1	J-10	3-9	1.5	Ductile I	120.0	4,000.0	0.000	7.67	4.34	0.004	4.91
62: P-8	62	P-8	54.0	J-4	J-5	1.5	Ductile I	120.0	4,000.0	0.000	10.35	5.86	0.007	8.55
47: P-9	47	P-9	60.3	J-12	J-1	1.5	Ductile I	120.0	4,000.0	0.000	-12.67	7.17	0.010	12.43
63: Pin 1	63	Pin 1	13.0	J-3	PMP-1	1.5	Ductile I	120.0	0.1	0.000	10.35	5.86	0.007	0.00
68: Pin 2	68	Pin 2	16.0	J-11	PMP-2	1.5	Ductile I	120.0	0.1	0.000	7.67	4.34	0.004	0.00
95: Pin 3	95	Pin 3	19.4	PMP-3	3-7	1.5	Ductile I	120.0	0.1	0.000	-6.98	3.95	0.003	0.00
64: Pout 1	64	Pout 1	12.4	PMP-1	J-4	1.5	Ductile I	120.0	0.1	0.000	10.35	5.86	0.007	0.00
69: Pout 2	69	Pout 2	11.7	PMP-2	J-10	1.5	Ductile I	120.0	0.1	0.000	7.67	4.34	0.004	0.00
94: Pout 3	94	Pout 3	20.4	J-6	PMP-3	1.5	Ductile I	120.0	0.1	0.000	-6.98	3.95	0.004	0.00

Flex Table:	Flex Table: Junction Table (Current Time: 0.000 hours) (Sreeter_4.wtg)											
	ID	Label	Elevation (ft)	Demand (cfs)	Hydraulic Grade (ft)	Pressure (psi)						
30: J-2	30	J-2	0.00	5.00	485.27	210						
58: J-3	58	J-3	0.00	0.00	457.23	198						
59: J-4	59]-4	0.00	0.00	544.70	236						
34: J-5	34	J- 5	0.00	15.00	516.66	224						
83: J-6	83	J-6	0.00	0.00	530.19	229						
84: J-7	84	J-7	0.00	0.00	386.47	167						
37: J-9	37	J-9	0.00	10.00	514.89	223						
66: J-10	66	J-10	0.00	0.00	530.99	230						
65: J-11	65	J-11	0.00	0.00	428.37	185						
31: J-12	31	J-12	0.00	5.00	444.48	192						

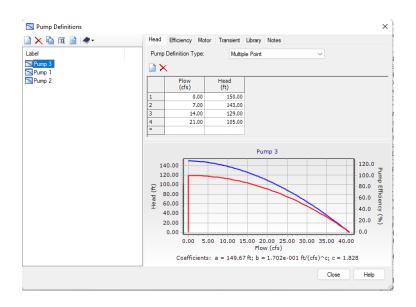
Flex Table:	Flex Table: Reservoir Table (Current Time: 0.000 hours) (Sreeter_4.wtg)										
	ID	Label	Elevation (ft)	Zone	Flow (Out net) (cfs)	Hydraulic Grade (ft)					
29: R-1	29	R-1	500.00	<none></none>	28.02	500.00					
40: R-2	40	R-2	400.00	<none></none>	6.98	400.00					

Flex Table:	FlexTable: Pump Table (Current Time: 0.000 hours) (Sreeter_4.wtg)												
	ID	Label	Elevation (ft)	Pump Definition	Status (Initial)	Hydraulic Grade (Suction) (ft)	Hydraulic Grade (Discharge) (ft)	Flow (Total) (cfs)	Pump Head (ft)				
49: PMP-1	49	PMP-1	0.00	Pump 1	On	457.23	544.70	10.35	87.47				
50: PMP-2	50	PMP-2	0.00	Pump 2	On	428.37	530.99	7.67	102.62				
93: PMP-3	93	PMP-3	0.00	Pump 3	On	386.47	530.19	6.98	143.73				





Salvador Díaz Maldonado

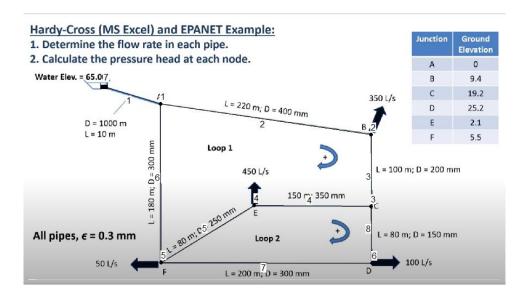


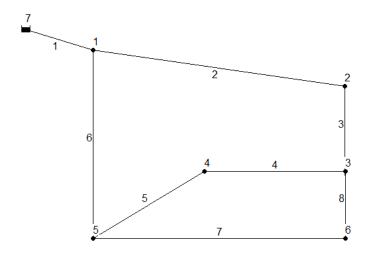
D. Comparando

	Street	ter_2022	E	panet	Bentley		
Elemento	Flujo (pie³/s)	Velocidad (pie/s)	Flujo (pie³/s)	Velocidad (pie/s)	Flujo (pie³/s)	Velocidad (pie/s)	
1	28.0410	5.7125	27.99	5.70	28.02	5.71	
2	10.3771	5.8722	10.33	5.84	10.35	5.86	
3	6.9590	3.9380	7.01	3.96	6.98	3.95	
4	6.9590	3.9380	7.01	3.96	6.98	3.95	
5	2.3360	1.3219	2.33	1.32	2.33	1.32	
6	7.6640	4.3369	7.67	4.34	7.67	4.34	
7	7.6640	4.3369	7.67	4.34	7.67	4.34	

8	10.3771	5.8722	10.33	5.84	10.35	5.86
9	12.6640	7.1663	12.67	7.17	12.67	7.17

Unión	Streeter_2022 (m)	Epanet (m)	Bentley (m)
1	500.000	500.00	500.00
2	485.237	485.29	485.27
3	457.044	457.35	457.23
4	544.349	543.70	544.70
5	516.156	515.76	516.66
6	529.607	529.38	530.19
7	386.549	386.39	386.47
8	400.000	400.00	400.00
9	514.375	513.99	514.89
10	530.458	530.08	530.99
11	428.438	428.42	428.37
12	444.522	444.51	444.48





Salvador Díaz Maldonado

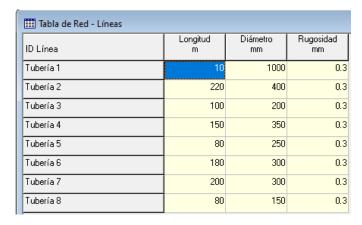
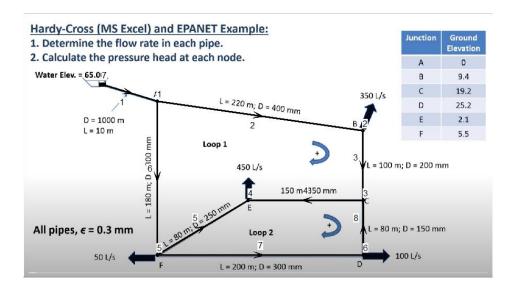
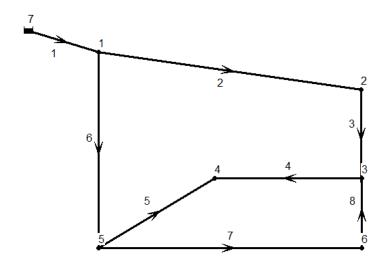


Tabla de Red - Nudos		
ID Nudo	Cota m	Demanda Base LPS
Conexión 1	0	0
Conexión 2	9.4	350
Conexión 3	19.2	0
Conexión 4	2.1	450
Conexión 5	5.5	50
Conexión 6	25.2	100
Embalse 7	65	No Disponible

Resultados,





ID Línea	Longitud m	Diámetro mm	Rugosidad mm	Caudal LPS	Velocidad m/s	Pérd. Unit. m/km	Factor de Fricción	Estado
Tubería 1	10	1000	0.3	950.00	1.21	1.17	0.016	Abiert
Tubería 2	220	400	0.3	528.11	4.20	41.91	0.019	Abiert
Tubería 3	100	200	0.3	178.11	5.67	180.19	0.022	Abiert
Tubería 4	150	350	0.3	215.80	2.24	14.25	0.019	Abiert
Tubería 5	80	250	0.3	-234.20	4.77	96.69	0.021	Abiert
Tubería 6	180	300	0.3	-421.89	5.97	120.23	0.020	Abiert
Tubería 7	200	300	0.3	137.69	1.95	13.06	0.020	Abiert
Tubería 8	80	150	0.3	37.69	2.13	37.30	0.024	Abiert

Tabla de Red - Nudos		In 1 n I		B 17
ID Nudo	Cota m	Demanda Base LPS	Demanda LPS	Presión m
Conexión 1	0	0	0.00	64.99
Conexión 2	9.4	350	350.00	46.37
Conexión 3	19.2	0	0.00	18.55
Conexión 4	2.1	450	450.00	33.51
Conexión 5	5.5	50	50.00	37.85
Conexión 6	25.2	100	100.00	15.53
Embalse 7	65	No Disponible	-950.00	0.00

