

哈爾濱二葉大學 (深圳)

Harbin Institute of Technology, Shenzhen

实验报告

计课学期 :			
课程名称:			
实验名称:			
实验性质:			
实验时间:	地点_	台号_	
学生专业:			
学生学号:			
学生姓名:			
指导教师:			
评 分:			

实验与创新实践教育中心印制 2020年7月

实验报告撰写要求

- **1. 预习实验要求:** 该次实验课前需预习实验指导书,并完成本实验报告中实验目的、实验原理、思考题和实验内容部分的撰写,完成实验后记录实验结果讨论部分。
- **2. 实验报告要求:** 详细记录实验原始数据; 完成对实验数据的分析和整理,解释实验现象和实验结果,认真回答思考题。
- 3. **实验报告提交要求:** ①该次实验课前,将空白实验报告按要求装订,在 封面上写上姓名及学号。②实验课中,写上实验台号,并记录原始数据。③ 实验课后,完成实验报告,并在规定时间提交,地点: K 栋 524/525。(请班 长统一收取本班所有同学的实验报告,并按学号排序)

温馨提示:实验报告撰写过程中如遇预留空白不足,请在该页背面空白接续。

教师	姓名
签字	

文丘里综合型实验

1、实验目的与要求

- (1) 了解文丘里流量计的构造、原理和适用条件,率定流量因数 μ;
- (2) 掌握应用气~水多管压差计量测压差的方法;
- (3)通过实验与量纲分析,了解应用量纲分析与实验结合研究水力学问题的途径,进而掌握文丘里流量计水利特性。

2、实验装置

实验装置及各部分名称如图 1 所示。

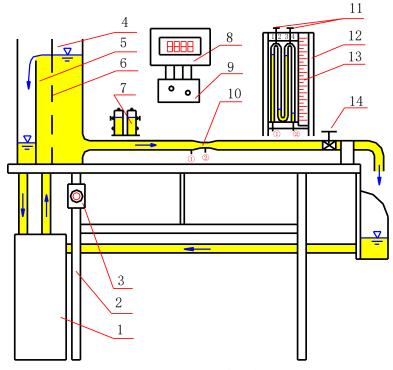


图 1 文丘里综合型实验装置图

- 1. 自循环供水器 2. 实验台 3. 水泵电源开关 4. 恒压水箱 5. 溢流板
- 6. 稳水孔板 7. 稳压筒 8. 智能化数显流量仪 9. 传感器 10.文丘里流量计
 - 11. 压差计气阀 12. 压差计 13. 滑尺 14. 实验流量调节阀

文丘里流量计结构与布置(参图 2)。在结构上,要求管径比 d_2/d_1 在 0.25~ 0.75 之间,通常采用 d_2/d_1 =0.5;其扩散段的扩散角 θ_2 也不宜太大,一般不大于 5°~7°;在测量断面上布置多个测压孔和均压环。在布置上,要求文丘里流量计上游 l_1 在 10 倍管径 d_1 的距离以内,下游 l_2 在 6 倍管径 d_1 以内,均为顺直管段,以免水流产生漩涡而影响其流量因数。

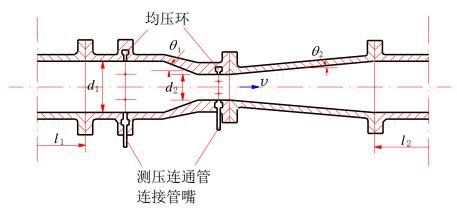
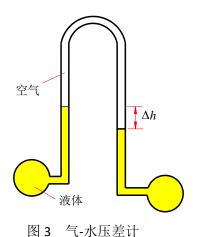


图 2 文丘里流量计结构图

文丘里流量计结构参数。本实验装置中 θ =3.45°±0.1°; d_1 =(1.4±0.03)×10⁻² m; d_2 =(0.7±0.015)×10⁻² m; d_2/d_1 =0.5±0.015 ; l_1 =0.45 m ; l_2 = 0.54 m,各均压环上测压孔数为 4 个。

气-水压差计为一倒 U 型管如图 3 所示,在倒 U 型管中保留一段空气,两端各接测压点,测量时,管内液柱的高差即为压强差。在测量中,气-水压差计应该竖直放置。当数值相对较大时,可用连续串联多个气-水压差计的方法来增大量程;数值较小时可倾斜 U 型管来放大测量值。本实验装置中,采用双 U 型的气水多管压差计,如图 1 中的压差计 12 所示,压差量程为 0~1 m H₂O,测量精度为 1 mm。



流量测量——智能化数显流量仪:智能化数显流量仪系统包括实验管道内配套流量计、稳压筒、高精密传感器和智能化数显流量仪(含数字面板表及 A/D 转换器)。该流量仪为管道式瞬时流量仪,测量精度一级。流量仪的使用方法参见伯努利方程实验,需先排气调零,流量仪所显示的数值为瞬时流量值。

3、实验原理

文丘里流量计是管道流量测量仪器,它由收缩段、喉道、扩散段组成。由于喉道断面收缩,断面平均流速加大动能变大,势能减小,则喉道的测压管水头与收缩段进口处的测压管水头便产生了水头差 Δh ,该水头差 Δh 与通过的流量 qv'存在着一个正比关系, $q_V = \mu K \sqrt{\Delta h}$,K、 μ 均为系数。故只需测出 Δh ,就可知流量 qv'。

根据能量方程式和连续性方程式,可得不计阻力作用时的文氏管过水能力关系式

$$q_{V}' = \frac{\frac{\pi}{4}d_{1}^{2}}{\sqrt{(\frac{d_{1}}{d_{2}})^{4} - 1}} \sqrt{2g[(z_{1} + \frac{p_{1}}{\rho g}) - (z_{2} + \frac{p_{2}}{\rho g})]} = K\sqrt{\Delta \mathbb{P}}$$

$$K = \frac{\pi}{4}d_{1}^{2}\sqrt{2g}/\sqrt{(\frac{d_{1}}{d_{2}})^{4} - 1}$$

$$\Delta h = (z_{1} + \frac{p_{1}}{\rho g}) - (z_{2} + \frac{p_{2}}{\rho g})$$

式中: Δh 为两断面测压管水头差;

K 为文丘里流量计常数,对给定管径是常数。

由于阻力的存在,实际通过的流量 q_v 恒小于 q_v '。今引入一个无量纲因数 $\mu = q_v / q_v$ ' (μ 称为流量因数),对计算所得流量值进行修正。

即
$$q_V = \mu q_V^{'} = \mu K \sqrt{\Delta h}$$

另由静水力学基本方程可得气—水多管压差计的△h 为

$$\Delta h = h_1 - h_2 + h_3 - h_4$$

 h_1 、 h_2 、 h_3 、 h_4 分别为图 1 中双 U 型的气-水多管压差计(见 12)4 个管 1、2、3、4 中液面的高度。

4、实验步骤

- (1) 测记各有关常数。
- (2)排气。打开开关供水,使水箱充水,待水箱溢流,间歇性全开、全关管道 出水阀数次,直至连通管及实验管道中无气泡滞留即可,排气后测管液面读数 h_1 $-h_2+h_3-h_4$ 为 0,即 1、2、3、4 号测压管同高,此时智能化数显流量仪显示为 零。

- (3)调节多管测压计。全开调节阀 14 检查各测管液面是否都处在滑尺读数范围内?否则,按下列步序调节: (a) 关阀 14,拧开气阀 11,待各测压管中液位稳定后,将清水注入压差计 12 中编号为 2、3 的测管内,使 $h_2=h_3\approx0.24$ m; (b) 拧紧气阀 11,全开阀 14,若压差计 12 中编号为 1、3 的测压管液面上升过高,可微微松开相应的气阀 11,液面将自动降低,可使测管读数控制在测读范围内,速拧紧气阀 11 即可。
- (4) 测压管水头差 Δh 测量。全开调节阀 14,使测压管最高和最低液面在滑尺范围内差值最大,待水流稳定后,读取气—水多管压差计 12 各测压管的液面读数 h_1 、 h_2 、 h_3 、 h_4 , $\Delta h = h_1 h_2 + h_3 h_4$,并记录智能化数显流量仪的流量值。
- (5)逐次关小调节阀 14(以其中一根测压管的水位变化 0.5~1.0 cm 为宜),改变流量 7~9次,重复步骤 4,注意调节阀门应缓慢。
- (6) 把测量值记录在实验表格内,并进行有关计算。
- (7) 如测管内液面波动时,应取时均值。
- (8) 实验结束时,需按步骤2校核压差计是否回零。

5、数据处理及成果要求

(1) 记录有关信息及实验常数

实验设备名称:	实验台号:
实验者:	实验日期:
$d_1 = \times 10^{-2} \text{m}$ $d_2 =$	×10 ⁻² m 水温 t=°C,
$v = \frac{0.01775 \times 10^{-4}}{1 + 0.0337t + 0.000221t^2} = \underline{\hspace{1cm}}$	$\times 10^{-4} \text{ m}^2/\text{s}$,
水箱液面高程∇0=×10 ⁻² m	管道轴线高程 $\nabla_{z}=$ × 10^{-2} m
(基准面选在标尺的零点上)	

- (2)实验数据记录及计算结果(参表 1,表 2),用方格绘制 qv~Δh,Re~ μ 曲 线图,取Δh 为纵坐标。
 - (3) 成果要求

按相关实验项目的要求,完成方案设计、测量与成果分析。

6、实验分析与讨论

- (1) 文丘里流量计有何安装要求和适用条件?
- (2)本实验中,影响文丘里流量计流量因数大小的因素有哪些?哪个因素最敏感?对本实验的管道而言,若因加工精度影响,误将(d_2 -0.01)× 10^{-2} m 值取代上述 d_2 值时,本实验在最大流量下的 μ 值将变为多少?
- (3) 为什么计算流量 q_v '与实际流量 q_v 不相等?
- (4) 应用量纲分析法,阐明文丘里流量计的水力特性。
- (5) 文丘里流量计管喉颈处容易产生真空,最大允许过流量受真空度限制,最大允许真空度为 6~7 m H₂O,否则易造成空化与空蚀破坏。工程上应用文丘里流量计时,应检验其最大真空度是否在允许范围之内。

本实验要求通过理论分析,设计实验方案,针对图 1 实验装置,通过实验测量相应参数,确定文丘里流量计真空值不大于 6 m H_2O 条件下供水箱的最大作用水头 H_0 及最大流量 q_v 。

理论分析提示:

应用伯努利方程,选基准面和计算断面如图 4,取 $\alpha_1 = \alpha_2 = 1.0$ 。对计算断面 1-1 与 3-3 有

$$H_0 = -h + (1 + \zeta_{1-3}) \frac{1}{2g} (\frac{4q_V}{\pi d_1^2})^2$$
 (1)

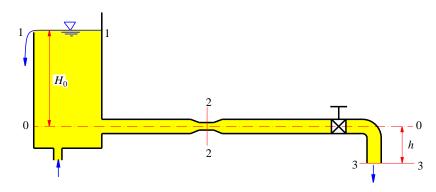


图 4 文丘里流量计管流水力计算

对计算断面 2-2, 3-3, 有

$$\frac{p_2}{\rho g} + \frac{1}{2g} \left(\frac{4q_V}{\pi d_2^2}\right)^2 = -h + (1 + \zeta_{2-3}) \frac{1}{2g} \left(\frac{4q_V}{\pi d_1^2}\right)^2 \tag{2}$$

根据经验,式中管段的总水头损失因数 ζ_{1-3} 和 ζ_{2-3} 在流速达到某一较大值以

上时便近似为常数,可在阀门全开的大流量下实验测得。进而由断面的允许真空度 $\frac{p_2}{\rho g}$ 及 ζ_{1-3} 、 ζ_{2-3} 等值代入式(1)、(2)便可确定最大作用水头 H_0 及最大流量 q_V 。

表1记录表

次	测压管读数(10 ⁻² m)			流量 $q_{\scriptscriptstyle V}$	
数	h_1	h ₂	h ₃	h_4	$/(10^{-6} \text{m}^3/\text{s})$
	/10 ⁻² m	/10 ⁻² m	/10 ⁻² m	/10 ⁻² m	/(10 111 /3/
1					
2					
3					
4					
5					
6					
7					
8					
9					
10					
11					
12					
13					
14					
15					

 $K = ___ \times 10^{-5} \text{m}^{2.5}/\text{s}$

次数	q_{V} /(10 ⁻⁶ m 3 /s)	$\Delta h = h_1 - h_2 + h_3 - h_4$ /10 ⁻² m	Re	$q_{V}' = (K\sqrt{\Delta h})$ /(10 ⁻⁶ m ³ /s)	$\mu = \frac{q_{V}}{q_{V}'}$
1					
2					
3					
4					
5					
6					
7					
8					
9					
10					
11					
12					
13					
14					
15					