Hans 汉斯

Journal of Oil and Gas Technology 石油天然气学报, 2023, 45(2), 130-136 Published Online June 2023 in Hans. <u>https://www.hanspub.org/journal/jogt</u> <u>https://doi.org/10.12677/jogt.2023.452016</u>

低流速管道漏磁检测解决方案探讨

蒋 志¹, 罗孝雄², 沈武冬¹, 李 静¹, 张昌会², 钟礼萍², 罗 琴¹, 周 清¹

¹中国石油西南油气田分公司川中油气矿工艺研究所,四川 遂宁 ²中国石油西南油气田分公司川中油气矿,四川 遂宁

收稿日期: 2023年3月23日; 录用日期: 2023年5月31日; 发布日期: 2023年6月13日

摘要

智能检测目前主要是采用漏磁检测技术,其原理是利用强磁场,在金属管壁上产生磁感线,通过记录磁 感线形状,分析管道本体金属的各种类型变化,利用已有数据模型,分析金属变形所属缺陷种类,同时 还可分析管体外接金属情况。为获取可靠数据,需保持检测器的平稳运行,通常根据管径(检测器)大小, 要求同时满足合理的运行压力和流速范围,否则,将造成数据降级或丢失。有些管线由于气量低,导致 流体流速低于低限,造成某些重要管线无法开展漏磁检测,本文就该问题进行了探讨,并利用pipesim进 行模拟在具备计量及放空的条件下,开展漏磁检测所需的参数,可以实现部分低流速管线漏磁检测的需要。

关键词

漏磁检测,低流速,解决方案

Discussion on Magnetic Flux Leakage Inspection Solution for Low Flow Rate Pipeline

Zhi Jiang¹, Xiaoxiong Luo², Wudong Shen¹, Jing Li¹, Changhui Zhang², Liping Zhong², Qin Luo¹, Qing Zhou¹

¹Technology Research Institute of Central Sichuan Oil and Gas District, PetroChina Southwest Oil and Gasfield Company, Suining Sichuan

²Central Sichuan Oil and Gas District, PetroChina Southwest Oil and Gasfield Company, Suining Sichuan

Received: Mar. 23rd, 2023; accepted: May 31st, 2023; published: Jun. 13th, 2023

Abstract

At present, magnetic flux leakage inspection technology is mainly used for detection. Its principle

文章引用: 蒋志, 罗孝雄, 沈武冬, 李静, 张昌会, 钟礼萍, 罗琴, 周清. 低流速管道漏磁检测解决方案探讨[J]. 石油 天然气学报, 2023, 45(2): 130-136. DOI: 10.12677/jogt.2023.452016 is to use strong magnetic field to generate magnetic induction line on the metal pipe wall. By recording the shape of the magnetic induction line, various types of changes in the metal of the pipe body are analyzed. The existing data model is used to analyze the defect types of metal deformation. At the same time, the metal connection outside the pipe can also be analyzed. In order to obtain reliable data, it is necessary to maintain the stable operation of the detector. Generally, according to the pipe diameter (detector) size, it is required to meet the reasonable operating pressure and flow rate range at the same time, otherwise, it will cause data degradation or loss. Due to the low gas volume of some pipelines, the fluid flow rate is lower than the low limit, which makes some important pipelines unable to carry out magnetic flux leakage inspection. This paper discusses this problem and uses pipesim to simulate the parameters required for magnetic flux leakage inspection under the conditions of gauge device and vent system, which can meet the needs of magnetic flux leakage inspection of some low flow rate pipelines.

Keywords

Magnetic Flux Leakage Inspection, Low Flow Rate, Solution

Copyright © 2023 by author(s) and Hans Publishers Inc. This work is licensed under the Creative Commons Attribution International License (CC BY 4.0). http://creativecommons.org/licenses/by/4.0/

CC O Open Access

1. 引言

天然气是我国的重要能源,目前主要采用管输的方式运输,但管道运行过程中,会因为腐蚀、机械破坏、外力作用、制造缺陷等原因,造成管道失效,从而造成安全风险和环境污染,因此必须对管道进行检测。根据《天然气管道运行规范》SY/T5922-2012(8.5.2条)规定:"新建管道在3年内进行全面性检测,以后根据管道运行安全状况确定全面检测周期,最多不应超过8年"。常规外检测通常只能通过开挖等方式进行局部检测[1],而智能检测可对管道全线进行各种缺陷的内外检测[2],因此开展智能检测是十分必要的。

2. 相关概述

智能检测目前主要是采用漏磁检测技术,通常可分为几何检测[3]和漏磁检测[4]两部分,通过对检测 数据进行对比、综合后形成最终检测报告。

漏磁检测依靠检测仪器自带强磁场,在金属管壁上产生磁感线,管道本体金属产生形变会导致磁感 线变形,通过记录磁感线形状,分析管道金属本体的各种变化,利用已有数据模型,分析金属变形所属 缺陷种类。可检测出管道的金属损失、夹具下面的缺陷、环焊缝、直焊缝和螺旋焊缝、点蚀、机械加工 类型缺陷、管道壁厚的变化、外部金属支撑、以及金属管件等特征。

为获取可靠数据,需保持检测器的平稳运行,通常要求同时满足运行压力最低在2 MPa 以上,流速 控制在1 m/s~5 m/s,如果运行速度和压力不在理想范围内,将造成数据降级或丢失。有些管线由于气量 低,导致流体流速低于低限,造成某些重要管线无法开展漏磁检测。目前尚未见相关文献提出解决方案, 本文拟就该问题进行探讨。

3. 提高流速方式

漏磁检测合理流速的确定,通常根据管径(检测器)大小,要求同时满足合理的运行压力和流速,不同

检测公司的要求稍有不同,表1是某检测公司的运行条件。

有些管线由于气量低,导致流体流速低于低限,造成无法开展漏磁检测。

为了提高流速,通常有两种方式:

1)提高气量。但一般气井有合理定产,提高产能可能造成水淹、损害气井采收率等严重后果,一般 不能采用,对集输管线,增加气量的可能性也较小。

2) 在气量一定的情况下,通过降低压力的方式。但由于漏磁检测时,压力至少应高于低限,因此气量不能过低。

因此,本文拟就第二种提高流速的方式进行探讨,即对具备计量及放空的条件下,在保持末端输气 压力保持在最低压力前提下,在末端进行放空,降低背压,从而提高流体到所需流速,并利用 pipesim 模 拟计算开展漏磁检测所需的最小气量等参数。

| 管径 运行条件 最高流速 最高压力 | |
|---|--------|
| | 管径 |
| D406.4 1 m/s@4 MPa 或 2 MPa@2.5 m/s 5 m/s 22 MPa | D406.4 |
| D323.9 4 MPa@1 m/s(或 2 MPa@2.5 m/s) 5 m/s 22 MPa | D323.9 |
| D273 3 MPa@1 m/s(或 2 MPa@2 m/s) 5 m/s 22 MPa | D273 |
| D219 3 MPa@1 m/s(或 2 MPa@2 m/s) 5 m/s 22 MPa | D219 |

 Table 1. Operating conditions of magnetic flux leakage inspection

 表 1. 某检测公司漏磁检测器运行条件

4. 管线流速模拟计算

PIPESIM 是由美国斯伦贝谢公司开发的多相流稳态模拟软件,针对地面管网和井筒等设施进行模拟 计算。其基础模块功能包括:管道设计和管径优化、设备计算选型、单井设计分析和人工举升等。PIPESIM 对流体的描述分为黑油模型和组分模型,黑油模型可以对油、气、水三相、气液两相以及单相流体进行 模拟计算;组分模型可以对化学组份不同的碳氢化合物进行模拟计算。广泛应用于地面管网的工况模拟 [5]。本文以某 D406.4 管线为例进行模拟,为提高计算精度,采用组分模型进行模拟,考察日常正常生产 工况能否满足漏磁检测条件,以及满足漏磁检测的两种极限运行条件(1 m/s@4 MPa 或 2 MPa@2.5 m/s) 下所需最小气量,其他管线可根据具体情况参照执行。

4.1. 日常正常生产工况

4.1.1. 边界条件

- 1) 末端输气压力 6.1 MPa;
- 2) 出站温度 50℃;
- 3) 管线规格 D406.4*12.5-6.52 Km;
- 4) 流量 44×10⁴ m³/d。

4.1.2. 模拟

采用 PIPESIM 多相流稳态模拟软件模拟,考虑流体中含有气液两相,不能单纯研究气流速度,故以 全线各点流体流速为研究对象,模拟结果见图 1。

可见在日常正常生产工况下,流体流速在 0.67~0.73 m/s 之间,不满足漏磁检测最低运行速度 1 m/s 的要求。



Figure 1. Simulation of pipeline flow rate under daily production conditions 图 1. 日常生产条件管线流速模拟

4.2. 运行条件为1m/s@4 MPa 时所需最小气量

4.2.1. 边界条件

保持其他参数不变,改变末端输气压力为4 MPa。

4.2.2. 模拟

指定末端输气压力 4 MPa, 气量暂定 20×10⁴ m³/d, 以气量(20~100×10⁴ m³/d, 间隔 1×10⁴ m³/d)为 敏感性参数,模拟结果见图 2:



Figure 2. Flow velocity simulation of pipeline with pressure of 4 MPa 图 2. 压力为 4 MPa 管线流速模拟

依次选择气量,观察此气量下,管道沿线各点的流体流速,当所有点的流速均满足在此压力下,漏 磁检测要求的最低流速以上时,方为最低要求气量。可知气量为43×10⁴ m³/d 时,流体流速在1.02~1.12 m/s 之间(参见图 3),满足漏磁检测最低运行速度 1 m/s 的要求。



Figure 3. Simulation of pipeline flow velocity with the flow rate of 430,000 m³/day 图 3. 流量为 43 × 10⁴ m³/d 时管线流速模拟

4.3. 运行条件为 2.5 m/s@2 MPa 时所需最小气量

4.3.1. 边界条件

保持其他参数不变,改变末端输气压力为2MPa。

4.3.2. 模拟

指定末端输气压力 2 MPa, 气量暂定 $20 \times 10^4 \text{ m}^3/\text{d}$, 以气量($20 \sim 100 \times 10^4 \text{ m}^3/\text{d}$, 间隔 $1 \times 10^4 \text{ m}^3/\text{d}$)为 敏感性参数,进行模拟,模拟结果是气量为 $52 \times 10^4 \text{ m}^3/\text{d}$ 时,流速大于 2.5 m/s。

4.4. 小结

对于日常正常生产工况(输压 6.1 MPa, 输量 $44 \times 10^4 \text{ m}^3$ /d), 流体流速在 0.67~0.73 m/s 之间, 不满足 漏磁检测最低运行速度 1 m/s 的要求。

降压后,对比两种最低要求的工况,可知末端输气压力为 4 MPa 时,最小气量为 43×10^4 m³/d 时,流体流速大于 1 m/s。由于该井气量为 44×10^4 m³/d,可满足智能清管条件。

末端输气压力为 2 MPa 时,最小气量需 52 × 10^4 m³/d,流体流速才满足此压力条件下,流速大于 2.5 m/s 的要求。

因此,日常正常生产工况流速不满足智能清管条件的,是有可能通过降低压力,提高流速来达到满 足智能清管条件的。

5. 其他问题

5.1. 水合物形成分析

1) 为判断管道是否会形成水合物,pipesim 软件常用过冷度来判断,即水合物理论形成温度减去流体实际温度,若流体实际温度高于水合物理论形成温度,则不会形成水合物,此时过冷度为负。该管道流体出站温度 50℃,末端的进站温度约 28.9℃,通过模拟,过冷度均为负(参见图 4),因此管道全程不会形成水合物[6]。



Figure 4. Simulation of hydrate sub-cooling DT 图 4. 过冷度模拟

2)由于放空节流阀有节流效应,需单独对泄压放空系统节流分析,以判断是否会形成水合物。该管线放空系统节流阀后端放空管线为 DN300,采用 PIPESIM 模拟放空工况,模拟结果是放空管线过冷度均为负,不会形成水合物(参见图 5)。

| P/T profile | | | | | | | | | | | | | | | |
|--|--------------------------|---|--|---------------------------------------|---|---|---|--|---|--|-------------------------------|---|--|--|--|
| Name: Src - P/T profile Description: | | | | | | | | | | | | | | | |
| P/T profile Engine console System re | esults f | Profile results Output summ | ary Output | details | | | | | | | | | | | |
| Type to filter | | Show grid O Show plot | | | | | | | | | | | | | |
| Case | | | | | | | | | | | | | | | |
| 1 Ch Resp Cines 20 516 mm | Туре | filter: All | | | • | | | | | | | | | | |
| 1 Ck-BeanSize=28.516 mm | Type | e filter: All Select columns 🔇 Expand | all Type to 1 | filter | • | | | | | | | | | | |
| 1 Ck-BeanSize=28.516 mm | Type | e filter: All Select columns 🕥 Expand Case | all Type to a | Type | Total dista | Elevation | Pressure | Temperatu | Fluid mean | Liquid hol | EVR | G-L Pattern | O-W Pattern | Hydrate fo | . Hydrate su |
| 1 Ck-BeanSize=28.516 mm | Typi | e filter: All Select columns 🕥 Expand Case | I all <i>Type to</i> (Equipment | filter Type | Total dista | Elevation | Pressure MPag * | Temperatu degC • | Fluid mean m/s * | Liquid hol | EVR | G-L Pattern | O-W Pattern | Hydrate fo degC | . Hydrate su degC |
| 1 Ck-BeanSize=28.516 mm | Турі 111 | e filter: All Select columns O Expand Case Ck-BeanSize=28.516 mm | all <i>Type to I</i> Equipment | filter Type | Total dista m * 0 | Elevation m * | Pressure MPag * 4.000021 | Temperatu degC = 15 | . Fluid mean m/s * | Liquid hol % + | EVR | G-L Pattern Undefined | O-W Pattern Undefined | Hydrate fo degC • | - Hydrate su degC |
| 1 Ck-BeanSize=28.516 mm | Typi | e filter: All Select columns S Expand Case Ck-BeanSize=28.516 mm Ck-BeanSize=28.516 mm | Equipment | Type Choke | Total dista m * 0 0 | Elevation m * 0 0 | Pressure MPa g * 4.000021 0.03227409 | Temperatu degC * 15 -8.302367 | Fluid mean m/s * | Liquid hol % - | EVR | G-L Pattern Undefined Undefined | O-W Pattern Undefined Undefined | Hydrate fo degC • | . Hydrate su degC |
| 1 Ck-BeanSize=28.516 mm | Type 1 2 3 | e filter: All Select columns S Expand Case Ck-BeanSize=28.516 mm Ck-BeanSize=28.516 mm Ck-BeanSize=28.516 mm | Equipment | Type Choke Flowline | Total dista m v 0 0 0 | Elevation m + 0 0 0 | Pressure MPa g + 4.000021 0.03227409 0.03227409 | Temperatu degC • 15 -8.302367 -8.302367 | Fluid mean m/s * 49.29881 | Liquid hol % - | EVR 0.4127017 | G-L Pattern Undefined Undefined Distributed | O-W Pattern Undefined Undefined | Hydrate fo degC | - Hydrate si degC -57.90064 |
| 1 Ck-BeanSize=28.516 mm | Type 1 2 3 4 | e filter: All select columns S Expand Case Ck-BeanSize=28.516 mm Ck-BeanSize=28.516 mm Ck-BeanSize=28.516 mm | f all Type to 1 Equipment Ck FL 2 | Type Choke Flowline Flowline | Total dista m * 0 0 0 100.0038 | Elevation m ~ 0 0 0 0 0.9999878 | Pressure MPa g + 4.000021 0.03227409 0.03227409 0.01894795 | Temperatu degC = 15 -8.302367 -8.302367 -8.370205 | Fluid mean m/s * 49.29881 54.76529 | Liquid hol % 0.129901 0.1197804 | EVR 0.4127017 0.4349815 | G-L Pattern Undefined Undefined Distributed Distributed | O-W Pattern Undefined Undefined Undefined | Hydrate fo degC - -66.203 -67.99556 | Hydrate si degC -57.90064 -59.62536 |

Figure 5. Choke analysis of vent system 图 5. 放空系统节流分析

5.2. 泄压放空系统适应性

泄压放空系统对超压泄放、紧急放空及开工、停工或检修时排放出的可燃气体进行收集和处理的设施。泄压放空系统由泄压设备(放空阀、减压阀、安全阀)、收集管线、放空管和处理设备(如分离罐、火炬)或其中一部分设备组成。在设计及建设环节,泄压放空系统已考虑了全量放空的安全性[7],因此放空 是安全的。本例中,由于放空管径合理,放空时冲蚀速率比 EVR 小于 1 (参见图 5),不会造成冲蚀。

5.3. 放空气量损失

放空气通常采用燃烧处理,无法回收,因此会造成一定的经济损失,损失气量等于放空气量。例如,该管线长 6520 m,流速等于 1 m/s 时,放空时长需 1.81 h,由于日产气量为 44 × 10⁴ m³/d,故需最少需放 空气量 3.318×10^4 m³。

6. 现场操作

通过以上理论分析可知,通过控制末端压力,从而提高流速是可以对某些日常工况条件下不能达到

漏磁清管流速要求的管线开展漏磁检测的。

现场应具有的条件:1)具有流量计;2)具有单独对该管线放空的节流放空阀。

现场操作:待完成预清管后,操作重点一是保持流量(井口流量或集气站的输出流量),当流量计读数 有明显变化时,应微调井口节流阀或输气管线来气量。二是在管线末端打开放空节流阀,同步关闭进入 站场集输流程阀门,使末端压力降至需要的压力,针对具体管线,若有水合物生成风险,应进行保温。

7. 结论

- 1) 对于具有单独计量及放空条件的管线,可通过放空方式,达到增加管线流速的效果。
- 2) 对于管线流速控制,可通过 PIPESIM 等软件进行理论计算,通过控制气量来控制流速。
- 3) 根据管线具体工况, 若有水合物生成风险对放空阀应采取保温措施, 防止水合物生成, 导致堵塞。
- 4) 对管线较长的管线,可能造成较多的气量损失,需对经济性进行考虑。

参考文献

- [1] 刘保余, 袁龙春, 尚博, 等. 长输油气埋地管道外检测技术研究[J]. 管道技术与设备, 2021(3): 31-34.
- [2] 刘凯峰. 埋地钢制管道检测技术研究[J]. 中国石油和化工标准与质量, 2020(23): 66-68.
- [3] 辛君君, 董甲瑞, 黄松岭, 等. 油气管道变形检测技术[J]. 无损检测, 2008, 30(5): 285-288.
- [4] 王鹏聪. 我国长输管道内外检测技术应用研究现状[J]. 化工技术与开发, 2020, 49(11): 46-49+62.
- [5] 白晓东, 刘忠付, 云庆. 利用 PIPESIM 软件优化阿尔善油田站外集油系统[J]. 石油规划设计, 2007, 18(1): 34-35.
- [6] 毕波, 张志全. 气田集输系统水合物预测及防治技术研究[J]. 当代化工, 2019, 49(11): 187-192.
- [7] GB 50251-2015 输气管道工程设计规范[S]. 北京:中国计划出版社, 2015.