#### 净水技术 2025,44(4):98-107,158

陈红芳, 贺珊珊, 马民, 等. 污水厂碳排放影响因素及碳中和潜力分析[J]. 净水技术, 2025, 44(4): 98-107, 158. CHEN H F, HE S S, MA M, et al. Analysis on influencing factors of carbon emissions and carbon neutrality potential of WWTPs[J]. Water Purification Technology, 2025, 44(4): 98-107, 158.

# 污水厂碳排放影响因素及碳中和潜力分析

陈红芳<sup>1</sup>,贺珊珊<sup>1,\*</sup>,马 民<sup>2</sup>,黄 琦<sup>3</sup>,万年红<sup>1</sup>,刘海燕<sup>1</sup>,计 险<sup>2</sup>,周小丹<sup>3</sup> (1.中国市政工程中南设计研究总院有限公司,湖北武汉 430010;2.武汉市城市排水发展有限公司,湖北武汉 430010;3.武 汉市海绵城市和综合管廊建设管理站,湖北武汉 430023)

摘 要【目的】"3060"碳目标的提出,激励各个行业聚焦"双碳"问题。污水处理过程中产生碳源和碳汇,对其进行核算 是非常有必要的。【方法】 文章针对运营企业层面,研究污水处理厂碳排放影响因素,进一步分析碳排放特征和碳中和潜 力,为污水处理厂低碳运行调整提供依据。文章通过明确运营企业管理范围内碳排放核算边界,结合实际工艺运行情况选取 切实可用的碳核算方法和排放因子,对该运营企业管理的8座污水处理厂展开碳排放核算和分析。【结果】 研究显示,该运 营企业总碳排放量为1.95×10<sup>5</sup> t CO<sub>2</sub>/a,总碳排放强度为0.25 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>。8座污水厂年碳排放量为7 365.8~53 083.1 t CO<sub>2</sub>/a,碳排放强度为0.17~0.47 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>。污水处理厂碳排放强度与吨水电耗相关性系数(*R*<sup>2</sup>)为0.94,与吨水药耗 *R*<sup>2</sup> 为0.91,从工艺类型考虑,碳排放强度表现为氧化沟<厌氧/缺氧/好氧(AAO)<AAO+膜生物反应器(MBR)<曝气生物滤池 (BAF),这主要跟工艺运行电耗、药耗相关;按碳源贡献进行修正的污染物削减综合指数、耗氧污染物削减量,均与碳排放强 度相关性增强;在采用光伏发电、再生水回用等减排措施后,WWTP1净碳排放强度为-0.022 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>。【结论】 该运营企 业管理的污水厂采用工艺不同,碳排放差异较大,根本原因是受吨水药耗、吨水电耗的影响;在碳排放研究时,应当考虑碳源 对直接碳排放的影响;利用厂区环境和工艺优势,该运营企业管理的污水厂可实现厂区运行碳中和目标。 关键词 碳排放 碳中和 污水处理厂(WWTP) 碳源 污染物削减 中图分类号; TU992 文献标志码; A 文章编号: 1009-0177(2025)04-0098-11

DOI: 10. 15890/j. cnki. jsjs. 2025. 04. 012

# Analysis on Influencing Factors of Carbon Emissions and Carbon Neutrality Potential of WWTPs

CHEN Hongfang<sup>1</sup>, HE Shanshan<sup>1,\*</sup>, MA Min<sup>2</sup>, HUANG Qi<sup>3</sup>, WAN Nianhong<sup>1</sup>, LIU Haiyan<sup>1</sup>, JI Xian<sup>2</sup>, ZHOU Xiaodan<sup>3</sup> (1. Central and Southern China Municipal Engineering Design & Research Institute Co., Ltd., Wuhan 430010, China; 2. Wuhan Urban Drainage Development Co., Ltd., Wuhan 430010, China;

2. wanan Orban Drainage Development Co., Lia., wanan 450010, China;

3. Wuhan Sponge City and Utility Tunnel Construction Management Station, Wuhan 430023, China)

**Abstract [Objective]** The proposal of the "3060" carbon target has encouraged various industries to focus on the "double carbon" issue. It is necessary to calculate the carbon sources and carbon sinks in the process of wastewater treatment. **[Methods]** The paper studied the factors of the carbon emissions of wastewater treatment plants (WWTPs) at the operating enterprise level, further analyzed the characteristics of carbon emissions and carbon neutrality potential, and provides basis for the low-carbon operation adjustment of WWTPs. This paper clarified the boundaries of carbon emission accounting within the management scope of the operating enterprise, selected practical and available carbon accounting method and emission factors based on the actual process operation, and conducted carbon emission accounting and analysis of the eight WWTPs managed by the operating enterprise. **[Results]** Research showed that the total carbon emissions of the operating company were  $1.95 \times 10^5$  t CO<sub>2</sub>/a, and the total carbon emission intensity was 0.25 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>. The annual carbon emission range of the eight WWTPs was 7 365. 8~53 083. 1 t CO<sub>2</sub>/a, and the carbon emission intensity

[收稿日期] 2024-02-07
 [基金项目] 武汉市城建局科技计划项目(202236);武汉市城市排水发展有限公司科研项目(PS-ZGB-FK-2023-218)
 [作者简介] 陈红芳(1995—),女,硕士研究生,工程师,主要从事市政给水及污水处理低碳研究工作,E-mail;cxj99521@qq.com。
 [通信作者] 贺珊珊(1987—),女,博士研究生,高级工程师,主要从事低碳水处理技术研究工作,E-mail;heshanshan2010@126.com。

was 0. 17~0. 47 kg  $CO_2/m^3$ . The correlation coefficient ( $R^2$ ) of the carbon emission intensity and electricity consumption per ton of water was 0. 94, and the  $R^2$  of the carbon emission intensity and chemical consumption per ton of water was 0. 91. From the perspective of process type, the order of carbon emission intensity was manifested as oxidation ditch<anaerobic/anoxic/oxic(AAO)<AAO+(MBR)<br/>biological aerated filter (BAF), which was mainly related to the power consumption and chemical consumption of the process. The comprehensive pollutant reduction index and the reduction of oxygen-consuming pollutants adjusted based on carbon source contributions both exhibit enhanced correlation with carbon emission intensity. With using emission reduction measures such as photovoltaic power generation and recycled water reuse, the net carbon emission intensity of WWTP1 was -0.022 kg  $CO_2/m^3$ . [Conclusion] The WWTPs adopt different processes, resulting large differences in carbon emissions, the fundamental reason is that they are affected by the electricity consumption per ton of water and the chemical consumption per ton of water. When studying carbon emissions, the impact of carbon sources on direct carbon emissions should be considered. It is feasible for the WWTP managed by the operating enterprise to realize the goal of carbon neutrality by taking advantage of the environment and process.

Keywords carbon emission carbon neutrality wastewater treatment plant(WWTP) carbon sources pollutant reduction

控制碳排放是全社会共同面临的重大挑战,我 国污水处理量已超2亿m<sup>3</sup>/d,污水处理位居前十大 碳排放行业,对污水处理行业进行碳排放分析十分 必要。

现有污水处理碳排放研究主要分3个不同层面:一是区域层面,二是行业层面,三是企业层面。 针对区域层面,全国各省市污水处理碳排放特征已 有较多研究,包括上海<sup>[1]</sup>、重庆<sup>[2]</sup>、山东<sup>[3]</sup>等多个地 区;针对行业层面,已有不少有关城镇污水<sup>[4]</sup>、农村 生活污水<sup>[5]</sup>、工业废水<sup>[6]</sup>等方面的碳排放测算和碳 减排分析。针对企业层面,目前相关研究较少。

本文从运营企业角度进行碳排放分析,列出管 理范围内污水厂碳排放来源与边界,通过碳排放核 算和碳中和潜力分析,研究污水处理厂碳排放影响 因素,为污水厂低碳运行调整提供依据。

# 1 碳排放核算方法

# 1.1 核算边界

本文碳核算边界为污水运营企业管理范围内污

水处理、污泥处理过程,不包括污泥处置。涉及碳排 放和碳减排两部分。碳排放过程包括管理范围内污 水处理、污泥处理过程材料、药剂、电力消耗导致的 间接碳排放,污水处理、污泥处理过程产生温室气体 甲烷(CH<sub>4</sub>)、氧化亚氮(N<sub>2</sub>O)导致的直接碳排放。 碳减排包括厂区光伏发电产生电能、再生水回用等 减碳或替碳过程。

#### 1.2 核算方法

本文中温室气体直接排放数据基于污水厂 进、出水水质情况计算所得,间接排放数据基于污 水厂运行过程能耗、药耗情况计算所得。为提高 核算结果的可比性,选取相同周期长度的运行数 据展开核算分析,本文选取污水厂运行数据年均 值进行核算。

目前针对城镇污水厂碳核算方法已有较多研 究,本研究结合污水厂水质参数、运行情况对现有公 式进行修正,最终形成切实可用的碳核算方法。具 体核算方法如表1所示,核算参数如表2所示。

| 类别     |                   | 计算公式  |     | 参考文献 |  |
|--------|-------------------|---|-----|------|--|
| 间接碳排放量 |                   | $C_{\rm g} = M_i f_i$   | (1) | [7]  |  |
| 直接碳排放量 | N20 类             | $C_{N_20} = G_{N_20}Q \times (N_1 - N_0) \times f_{N_20} \times 10^{-6}$                            | (2) |      |  |
|        | CH <sub>4</sub> 类 | $C_{\text{CH}_4} = 10^{-6} \times G_{\text{CH}_4}Q \times (B_I - B_O + B_E) \times f_{\text{CH}_4}$ | (3) |      |  |
| 碳排放量   |                   | $C = C_g + C_{N_20} + C_{CH_4}$   | (4) |      |  |
| 碳减排量   |                   | $J = M_j f_j$   | (5) |      |  |
| 净碳排放量  |                   | $C_{\Delta} = C - J$  | (6) |      |  |

|        | 表 1 碳排放核算方法                         |   |
|--------|-------------------------------------|---|
| Tab. 1 | Accounting Method of Carbon Emissio | n |

# 陈红芳,贺珊珊,马 民,等.

污水厂碳排放影响因素及碳中和潜力分析

Vol. 44, No. 4, 2025

(续表1)

| 类别         | 计算公式   |      | 参考文献 |
|------------|--|------|------|
| 碳排放强度      | $E = \frac{C}{Q}$  | (7)  |      |
| 净碳排放强度     | $E_{\Delta} = \frac{C_{\Delta}}{Q}$  | (8)  |      |
| 污染物削减率综合指数 | $F = (0.3 \times X_{\text{COD}} + 0.1 \times X_{\text{BOD}} + 0.1 \times X_{\text{SS}} + 0.3 \times X_{\text{SS}} + 0.1 \times X_{\text{TN}} + 0.1 \times X_{\text{TP}}) \times 100\%$ | (9)  | [8]  |
| 水质指标削减率    | $X_{\rm COD} = \frac{D_1 - D_0}{D_1}$  | (10) |      |
| 耗氧污染物削减量   | $\Delta_X = \frac{Q_1 \times (B_1 + 3.5 \times N_1) - Q_0 \times (B_0 + 3.5 \times A_0)}{Q_0}$   | (11) | [9]  |

# 表2 碳排放核算参数

| Tab. 2 | Accounting Parameters of Carbon Emission |   |
|--------|--|---|
|        |  | - |

| 参数   | 含义   | 单位   |
|--|--|--|
| $E \ E_{\Delta}$   | 碳排放强度、净碳排放强度   | t CO <sub>2</sub> /m <sup>3</sup>                                  |
| $C_{J}C_{g}C_{\Delta}$   | 碳排放量、碳减排量、间接碳排放量、净碳排放量                               | t CO <sub>2</sub> /a   |
| $C_{\mathrm{N_2O}}$ $C_{\mathrm{CH_4}}$  | 污水处理 $N_2O$ 类、 $CH_4$ 类碳排放量                          | t CO <sub>2</sub> /a   |
| Q  | 年处理水量  | m <sup>3</sup> /a  |
| $f_{\rm N_2O} f_{\rm CH_4}$  | 污水处理 $N_2O$ 、CH <sub>4</sub> 转化因子                    | t N <sub>2</sub> O/(t TN) t CH <sub>4</sub> /(t BOD <sub>5</sub> ) |
| $M_i$  | 第 i 种药剂、能源年均消耗量                                      | t/a 或 kW・h/a   |
| $f_i$  | 第 i 种药剂、能源排放因子                                       | t $CO_2/t$ 或 t $CO_2/(kW \cdot h)$                                 |
| $N_1$ , $N_0$  | 进、出水总氮浓度年均值  | mg/L   |
| $B_1$ , $B_0$  | 进、出水 BOD5 浓度年均值                                      | mg/L   |
| $B_{ m E}$   | 碳源投加浓度年均值  | mg BOD <sub>5</sub> /L   |
| $M_j$  | 第j种减排方式发电量、回用量等                                      | m <sup>3</sup> /a  |
| $f_j$  | 第 j 种减排方式排放因子  | t CO <sub>2</sub> /m <sup>3</sup>                                  |
| $G_{\mathrm{N_2O}}$  | N20全球变暖潜力值   | t $CO_2/(t N_2O)$  |
| $G_{\mathrm{CH}_4}$  | CH4 全球变暖潜力值  | $t CO_2/(t CH_4)$  |
| F  | 污染物综合削减率   | -  |
| $X_{\rm COD} \backslash X_{\rm BOD} \backslash X_{\rm SS} \backslash X_{\rm \widetilde{SS}} \backslash X_{\rm TN} \backslash X_{\rm TP}$ | COD <sub>Cr</sub> 、BOD <sub>5</sub> 、SS、氨氮、TN、TP 削减率 | -  |
| $D_1, D_0$   | 进、出水 COD <sub>Cr</sub> 浓度年均值                         | mg/L   |
| $\Delta X$   | 耗氧污染物削减量   | mg/L   |
| $A_0$  | 出水氨氮浓度   | mg/L   |
| $Q_1 Q_0$  | 进水、出水流量  | m <sup>3</sup> /a  |

# 1.3 排放因子

自 2020 年我国提出"双碳"目标以来,各行业 在温室气体减排工作上采取了工艺优化、智能控制 等节能降耗措施,相关排放因子有所调整。本文涉 及的排放因子如表 3 所示。

# 2 污水厂基本情况

# 2.1 总体情况

某运营企业管理的8座大、中型污水处理厂,处理 对象为服务范围内的市政污水,处理规模为8×10<sup>4</sup>~ 5.63×10<sup>5</sup> m<sup>3</sup>/d,总处理能力达2.169×10<sup>6</sup> m<sup>3</sup>/d,

| Tab. 3 Accounting Factors of Carbon Emission |                        |                         |   |      |  |
|--|------------------------|-------------------------|---|------|--|
| 大类   | 参数                     | 数值                      | 单位                                      | 参考文献 |  |
| 药剂   | 聚丙烯酰胺(PAM)             | 1.48                    | t CO <sub>2</sub> /t                    | [7]  |  |
|  | 聚合氯化铝(PAC)             | 0. 53                   | t CO <sub>2</sub> /t                    | [10] |  |
|  | 乙酸钠                    | 0. 623                  | t CO <sub>2</sub> /t                    | [11] |  |
|  | 次氯酸钠                   | 0. 99                   | t CO <sub>2</sub> /t                    | [12] |  |
|  | 柠檬酸                    | 1.6                     | t CO <sub>2</sub> /t                    | [9]  |  |
|  | 氢氧化钠                   | 1.12                    | t CO <sub>2</sub> /t                    |      |  |
| 电力   | 电力                     | 5. $257 \times 10^{-4}$ | t $CO_2/(kW \cdot h)$                   | [13] |  |
| 转化因子   | $f_{\rm N_2O}$         | 0. 016                  | t N <sub>2</sub> 0/(t TN)               | [14] |  |
|  | $f_{\mathrm{CH}_4}$    | 0.003 6                 | t $CH_4/(t BOD_5)$                      |      |  |
| 减排因子   | $f_{\square 用 \kappa}$ | 0.3                     | kg $\rm CO_2/m^3$                       | [15] |  |
|  | $f_{兆伏}$               | 5.257×10 <sup>-4</sup>  | t $CO_2/(kW \cdot h)$                   | [13] |  |
| 温室气体全球变暖潜力值                                  | $G_{\mathrm{N_2O}}$    | 265                     | t CO <sub>2</sub> /(t N <sub>2</sub> O) | [7]  |  |
|  | $G_{\mathrm{CH}_4}$    | 28                      | t CO <sub>2</sub> /(t CH <sub>4</sub> ) |      |  |

表3 碳排放核算因子一览表

其中大型处理规模污水厂4座,占总处理规模比 例为75.4%。采用主体工艺有厌氧/缺氧/好氧 (AAO)、氧化沟、曝气生物滤池(BAF)、AAO+膜

生物反应器(MBR)等,其中采用 AAO 类工艺的 污水厂有4座,占总处理规模比例为57.2% (表4)。

表4 污水厂基本情况 Tab. 4 Information of the WWTP

| 污水厂   | 设计规模/(m <sup>3</sup> ·d <sup>-1</sup> ) | 实际水量/(m <sup>3</sup> ·d <sup>-1</sup> ) | 主体工艺        | 污泥处理工艺  |  |  |  |
|-------|---|---|-------------|---------|--|--|--|
| WWTP1 | 8. 0×10 <sup>5</sup>                    | 5. 63×10 <sup>5</sup>                   | AAO/AAO+MBR | 板框脱水    |  |  |  |
| WWTP2 | 2. $0 \times 10^5$                      | $1.72 \times 10^5$                      | BAF         | 离心脱水    |  |  |  |
| WWTP3 | 2. $4 \times 10^{5}$                    | 2. $62 \times 10^5$                     | AAO         | 离心脱水    |  |  |  |
| WWTP4 | 2. $0 \times 10^5$                      | $1.81 \times 10^5$                      | 氧化沟         | 离心脱水    |  |  |  |
| WWTP5 | $1.2 \times 10^5$                       | $1.03 \times 10^5$                      | 氧化沟         | 离心脱水    |  |  |  |
| WWTP6 | $1.0 \times 10^5$                       | 8.00×10 <sup>4</sup>                    | BAF         | 板框脱水    |  |  |  |
| WWTP7 | 5. $0 \times 10^{5}$                    | $5.23 \times 10^5$                      | AAO/AAO+MBR | 离心/板框脱水 |  |  |  |
| WWTP8 | $3.0 \times 10^5$                       | 2. 85×10 <sup>5</sup>                   | AAO         | 板框脱水    |  |  |  |

### 2.2 水质情况

该运营企业管理的各污水厂进水水质略有差 别,进水污染物浓度范围如表5所示。各污水厂出 水水质基本控制在《城镇污水处理厂污染物排放标 准》(GB 18918—2002)一级 A 及以上标准。8 座污 水厂的污染物去除情况如图1所示。

各污水厂的 COD<sub>cr</sub>、BOD<sub>5</sub>、TP 去除率均达到 84%以上,SS、氨氮去除率均达到 95%以上。TN 去 除率均相对较低,其中 WWTP2 去除率最高,为 72.3%, WWTP7 去除率最低, 为 49.1%。

# 3 污水厂碳排放特征

# 3.1 碳排放核算水平

## 3.1.1 企业碳排放

该运营企业总碳排放量为 1.95×10<sup>5</sup> t CO<sub>2</sub>/a, 总碳排放强度为0.25 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>。本研究中碳排放 强度整体水平低于之前的研究结果[14-20],一方面,

— 101 —

| Tab. 5                       | water Quality of Inf | luent               |
|------------------------------|----------------------|---------------------|
| 进业指标                         | 污染物质量浓度/             | 平均质量浓度/             |
|                              | $(mg \cdot L^{-1})$  | $(mg \cdot L^{-1})$ |
| SS                           | 73. 2~196. 1         | 126. 2              |
| $\mathrm{COD}_{\mathrm{Cr}}$ | 125. 4~245. 3        | 154.6               |
| $BOD_5$                      | 49.4~105.0           | 64.0                |
| 氨氮                           | 13.3~31.3            | 16. 7               |
| TN                           | 19. 2~39. 5          | 22. 5               |
| TP                           | 1.6~2.6              | 2.0                 |

表 5 进水水质情况



**图 1** 污水处理厂污染物去除情况 Fig. 1 Pollutants Removal of WWTPs

本文调研的运行数据较新,该企业在近3年采取多种减污降碳措施,在工艺运行管理、设备效率、药剂智能投加方面较之前有不同程度的提升,因此整体碳排放强度有所下降;另一方面,本文电力排放因子采用最新数据,中南地区较之前研究<sup>[7]</sup>下调了38.8%。

企业的总碳排放量中,污水厂WWTP1、WWTP7 占比最多(图 2),分别为 27.2%、21.5%,WWTP2、 WWTP8 占比较大,分别为 15.0%、11.6%,剩余 4 座 污水厂碳排放量约占总排放量的 24.7%。

企业间接碳排放量占比为 86.2%,电力消耗碳 排放量占比为 54.0%,药剂消耗碳排放量占比为 32.3%。污水厂运行过程水力提升、混合搅拌、生化 曝气、污泥脱水等各环节的泵、阀门、鼓风机、搅拌 机、压滤机等高能耗设备长期运行,导致电力消耗成 为碳排放量主要贡献点。企业总体吨水电耗为 0.25 kW·h,吨水药耗为 0.12 kg。

企业直接碳排放量占比为 13.8%, N<sub>2</sub>O 类碳排 放量是 CH<sub>4</sub> 类碳排放量的 3.8 倍。N<sub>2</sub>O 类碳排放 量普遍高于 CH<sub>4</sub> 类碳排放量, 主要原因是 N<sub>2</sub>O 气体





全球变暖潜力值是 CH4 的 9.46 倍。

该运营企业总碳排放量各组分占比情况(图 3),电力消耗>药剂消耗>N<sub>2</sub>O类>CH<sub>4</sub>类碳排放量。 对各组分碳排放量与总碳排放量进行线性拟合(图 4),相关性表现为电力消耗>N<sub>2</sub>O类>CH<sub>4</sub>类>药剂 消耗。









on Total Carbon Emissions

-102 -

3.1.2 各污水厂碳排放

8座污水厂年碳排放量为7365.8~53083.1 t CO<sub>2</sub>,碳排放强度为0.17~0.47 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>(图5)。 其中 WWTP2、WWTP6 碳排放强度最高,均高于 0.40 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>,其余污水厂碳排放强度分布在 0.17~0.26 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>。



Fig. 5 Carbon Emission Intensities of Different WWTPs

各污水厂间接碳排放量为 6 102.9~46 805.9 t CO<sub>2</sub>/a,间接碳排放强度为 0.141~0.392 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>, 各污水厂间接碳排放 占各 自 总碳排放比例为 81.3%~90.7%,电力消耗占比为 31.8%~63.8%, 药剂消耗占比为 20.8%~58.9%。污水厂 WWTP2、 WWTP6 药剂消耗碳排放强度明显高于其余污水 厂,2 座污水厂吨水药耗分别为 0.30、0.36 kg,其余 污水厂吨水药耗分布在 0.06~0.14 kg。由图 6 可 知,碳排放强度与吨水电耗、吨水药耗均存在显著线 性关系。





各污水厂直接碳排放量为1100.0~6277.1 t CO<sub>2</sub>/a,直接碳排放强度为0.027~0.076 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>, 8座污水厂直接碳排放占各自总碳排放比例为 9.3%~18.7%。直接碳排放中,各污水厂 N<sub>2</sub>O 类碳 排放是 CH<sub>4</sub> 类碳排放的 1.3~5.7 倍,污水厂 WWTP2、WWTP6 该比值均较低,主要原因是 2 座污 水厂在生物处理工艺中投加了碳源,原水中 BOD<sub>5</sub> 浓度增加,CH<sub>4</sub> 类碳排放也随之增加,N<sub>2</sub>O 类与 CH<sub>4</sub> 类碳排放比值降低。污水厂 WWTP6 投加碳源向原 水贡献了 120 mg/L BOD<sub>5</sub>,大大提高了 CH<sub>4</sub> 类碳排 放。因此,当碳源投加量达到一定程度后,CH<sub>4</sub> 类碳 排放将会超过 N<sub>2</sub>O 类碳排放。

各污水厂月度碳排放强度变化较小,以碳排放 量占比最大的污水厂 WWTP1 为例,分析碳排放强 度月度分布情况(图7)。





Fig. 7 Monthly Distribution of Carbon Emission Intensities

污水厂 WWTP1 全年碳排放强度为 0.26 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>,月度碳排放强度分布在 0.23~0.29 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>,均方差为 0.000 3。相对而言,2 月—5 月碳排放强度略低,11 月略高。7 月左右,藻类物质 影响污水处理效果,11 月之后,进水水温降低,絮凝 效果较差,为保证处理出水水质达标,该时间段各类 药剂投加量增加;4 月—8 月水温度合适,微生物处 理效果较好,污水、污泥回流比可以适当降低,该时 间段电力消耗偏低。

#### 3.2 碳排放影响因素分析

3.2.1 碳排放与处理规模关系

对 8 座污水厂碳排放量与处理规模进行线性拟 合(图 8),结果发现碳排放量与处理规模相关性拟 合度较高(*R*<sup>2</sup>=0.83)。其原因是,处理规模越大,药 剂、电力消耗及污染物削减量越多,碳排放量越大。 本研究涉及污水厂数量较少,碳排放强度分布波动 较大,8 座污水厂碳排放强度与处理规模大致呈现 出污水处理规模效应(图 9),处理规模较小的污水 厂,运行设备能效相对较高,导致碳排放强度较大, 随着规模增大,运行能效提高,碳排放强度减小。



### 3.2.2 碳排放与工艺关系

将8座污水厂按处理工艺进行划分,对于污水 厂分期建设采用不同主体工艺的情况,按各主体工 艺处理水量进行拆分计算。对碳排放强度及处理工 艺电耗、药耗进行分析,结果呈现明显的工艺差异 (图10)。从碳排放强度角度来看,氧化沟<AAO< AAO+MBR < BAF,其中 BAF 明显高于其余3种 工艺。

BAF 工艺碳排放强度为 0.44 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>,吨水 电耗为 0.37 kW · h,吨水药耗为 0.33 kg。BAF 类污 水厂电力消耗、药剂消耗均较高,因此碳排放强度最 大。调研发现,在进入 BAF 前,需要控制进水 SS,常 规工艺降低 SS 同时去除了污水中有机物,导致滤池 进水碳氮比严重失衡。为促进微生物活动,有效去 除污水中氮磷物质,需在滤池前投加碳源。投加碳源 一方面增加了药剂投加量,导致间接排放升高;另一 方面向污水系统投加了有机物,这部分有机物经过生



Wastewater Treatment Processes

物处理释放化石源 CO<sub>2</sub>,导致直接排放同时升高。此 外,BAF 运行过程曝气系统、反冲洗系统对电力需求 较大。因此采用此工艺的 2 座污水厂 WWTP2、 WWTP6 碳排放强度最高,约是其他污水厂的 2 倍。

AAO+MBR 工艺碳排放强度为 0.22 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>, 吨水电耗为 0.25 kW · h, 吨水药耗为 0.08 kg。电力 消耗略高于 AAO 和氧化沟工艺。该组合工艺为有 效脱除污水中氨氮、硝态氮, 通常采用多级回流形 式, 保证各功能区对溶解氧的要求; 清洗膜丝时采用 高速吹扫曝气形式, 防止膜丝粘连, 高曝气量消耗大 量电力。

AAO 工艺与氧化沟工艺碳排放强度分别为 0.20、0.19 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>。吨水电耗分别为 0.20、0.21 kW·h,吨水药耗分别为 0.08、0.06 kg。二者电力消 耗均在回流及曝气 2 个方面。药剂消耗主要为除磷 药剂、消毒药剂,药剂种类及用量差异较小。因此 2 种工艺碳排放强度差别不大。

#### 3.2.3 碳排放与污染物削减综合指数关系

进出水水质直接影响污水厂运行情况,有必要 对污染物削减综合指数与碳排放强度关系进行分析。 污染物削减率综合指数按 COD<sub>cr</sub>: BOD<sub>5</sub>: SS: TN: 氨氮: TP=3:1:1:1:3:1 计算<sup>[8]</sup>,在考虑碳排 放强度时,碳源投加所贡献的 COD<sub>cr</sub>、BOD<sub>5</sub> 会影响 污染物削减量。该运营企业投加碳源均为乙酸钠, 乙酸钠与 COD<sub>cr</sub>转化关系按理论值计算,即1 kg 乙 酸钠对应 0.78 kg COD<sub>cr</sub>当量,对应 0.52 kg BOD<sub>5</sub> 当量。按碳源理论贡献值对污染物削减量进行 修正。

将碳源物质修正前后的污染物削减率综合指

— 104 —

数,分别与碳排放强度进行拟合(图 11),结果发现 碳排放强度与修正后的污染物削减率综合指数呈现 正相关关系(*R*<sup>2</sup>=0.82),与修正前污染物削减率综 合指数没有相关性。这说明修正后的污染物削减率 综合指数越高,对应吨水电耗、吨水药耗相应增加, 碳排放强度越高;在碳排放研究时,有必要考虑碳源 物质对研究体系的贡献。





Fig. 11 Correlation between Carbon Emission Intensities and Comprehensive Index of Pollutants Reduction Rate

对修正前后各污染物削减量与碳排放强度相关 性进行分析。图 12(a)修正前各污染物削减量与碳 排放强度相关性 p 值均小于 0.63,相关性表现为 TN>氨氮>BOD<sub>5</sub>>COD<sub>G</sub>>TP>SS。图 12(b)修正后 各污染物削减量与碳排放强度相关性 p 值最高达 0.96,相关性表现为 BOD<sub>5</sub>>COD<sub>G</sub>>TN>氨氮>TP> SS,碳排放强度与 SS、TP 削减量没有相关性,COD<sub>G</sub> 削减量与 BOD<sub>5</sub>、TN、TP、氨氮等污染物削减量相关性 均相对较高,这是因为,在常规处理、生物处理单元去 除上述污染物同时,也会处理或消耗部分 COD<sub>G</sub>。 3.2.4 碳排放与耗氧污染物削减关系

耗氧污染物包括 BOD<sub>5</sub>、TN 和氨氮<sup>[9]</sup>,将碳源 物质修正前后的耗氧污染物削减量,分别与碳排 放强度进行拟合(图 13)。结果显示,修正前耗氧 污染物削减量与碳排放强度没有相关性(*R*<sup>2</sup> = 0.37),修正后耗氧污染物削减量与碳排放强度有 显著相关性(*R*<sup>2</sup> = 0.93)。说明研究碳排放时,同 样要考虑碳源对耗氧污染物削减量的影响。耗氧 污染物去除过程需要消耗氧气,直接影响曝气、回 流过程,增加吨水电耗。修正后的耗氧污染物削 减量与吨水电耗、吨水药耗均表现为明显相关性 (图 14),说明耗氧污染物削减量越多,对电耗、药 耗需求增多,碳排放强度增大。





Fig. 12 Correlation between Carbon Emission Intensities and Pollutants Reduction

### 3.3 碳中和潜力分析

该运营企业管理的8座污水厂采取的碳减排措 施包括光伏发电、再生水回用2种形式。本文以处 理规模及碳排放量最大的污水厂WWTP1为例进行 碳中和潜力分析(表6)。

污水厂WWTP1利用厂区二沉池、生物池等构 筑物上方空间,大面积安装太阳能光伏发电装置,目 前已实现全厂覆盖,覆盖面积占厂区 33.4%,平均 每日发电9.3 h。光伏发电年碳减排量为 18 042.02 t  $CO_2$ ,碳减排强度为 0.087 kg  $CO_2/m^3$ ,占该污水 厂碳排放的 34%。该污水厂已建再生水年回用量 约为 320 万 m<sup>3</sup>,再生水回用率为 1.61%,用于景观 补水、清洗道路、浇灌绿化等。再生水回用年碳减 排量为 950 t  $CO_2$ ,碳减排强度为 0.005 kg  $CO_2/m^3$ ,占 该污水厂碳排放的 1.9%。污水厂 WWTP1 目前总 碳减排量为 18 992.49 t  $CO_2/a$ ,总碳减排强度为 0.092 kg  $CO_2/m^3$ ,占该污水厂碳排放的 35.7%,净 碳排放强度为 0.166 kg  $CO_2/m^3$ 。



图 13 耗氧污染物削减量与污水厂碳排放强度关系

Fig. 13 Correlation between Carbon Emission Intensities and Oxygen-Demanding Pollutants Reduction



图 14 耗氧污染物削减量与吨水电耗、吨水药耗关系 Fig. 14 Correlation between Oxygen-Demanding Pollutant Reduction and Unit Power and Unit Chemical Consumption

|                   | 现状                                |  | 潜力   |  |
|-------------------|-----------------------------------|--|--|--|
| 类别                | 碳排放量∕<br>(t CO₂·a <sup>-1</sup> ) | 碳排放强度/<br>(kg CO <sub>2</sub> ·m <sup>-3</sup> ) | 碳排放量/<br>(t CO <sub>2</sub> ·a <sup>-1</sup> ) | 碳排放强度/<br>(kg CO <sub>2</sub> ·m <sup>-3</sup> ) |
| 总碳排放              | 53 083.05                         | 0. 258   | 53 083.05                                      | 0. 258   |
| 光伏发电减排            | 18 042.02                         | 0.087  | 18 042.02                                      | 0.087  |
| 再生水减排             | 950. 47                           | 0.005  | 39 603.97                                      | 0. 193   |
| 总减排(光伏发电减排+再生水减排) | 18 992.49                         | 0. 092   | 57 645.99                                      | 0. 280   |
| 净排放(总碳排放-总减排)     | 34 090. 56                        | 0. 166   | -4 562.94                                      | -0.022   |

|        | 表 6    | WWTP1    | 碳排放       | 潜力分析     | Î        |
|--------|--------|----------|-----------|----------|----------|
| Tab. 6 | Carbon | Emission | Potential | Analysis | of WWTP1 |

目前污水厂 WWTP1 光伏发电装置已全厂覆 盖,光伏年发电量达最大限值。厂区再生水回用工 程正在扩建,远期规模建成后,再生水回用率可达到 67%,再生水回用年碳减排量可达 39 603.97t CO<sub>2</sub>, 再生水回用碳减排强度为 0.193 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>,总碳减排 放强度可达到 0.280 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>,WWTP1 厂界范围 内(包括污水处理、污泥处理过程),净碳排放强度 为-0.022 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>。远期再生水规模建成后,污 水厂 WWTP1 将实现厂区运行碳中和。

这说明,污水厂利用厂区环境和工艺优势,实现 厂区运行碳中和目标是可行的。

从运营企业角度,实现碳中和目标可从减碳和 替碳2个途径进行。减碳途径包括降低药剂消耗, 优化药剂投加点,设置精准加药控制系统,提高加药 系统效能;提高设备能效,包括对泵组、混合搅拌系 统、曝气系统、污泥脱水系统等设备进行优化和改 造,提高设备运行效率。替碳途径包括回收能源,加 强沼气、热能回收,污水处理过程化学能和热能回 收,扩大再生水回用规模;使用清洁能源,利用太阳 能、风能发电,作为实现污水处理碳中和的重要补充。

#### 4 结论

本文基于国内外相关机构提供的模型和参数, 对中南地区某运营企业管理的8座污水处理厂进行 碳排放核算和碳中和潜力分析,主要得到以下结论。

(1)该运营企业总碳排放量为1.95×10<sup>5</sup> t
CO<sub>2</sub>/a,总碳排放强度为0.25 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>。8座污水
厂年碳排放量为7365.8~53083.1 t CO<sub>2</sub>,碳排放强
度为0.17~0.47 kg CO<sub>2</sub>/m<sup>3</sup>。

(2)结合相关性分析结果,该运营企业管理的 污水厂碳排放强度受工艺类型、污染物削减综合指 数、耗氧污染物削减量影响较大,受处理规模影响程 度不明显。碳排放强度受电耗、药耗直接影响,能耗 高的工艺对应的碳排放强度大,表现为 BAF>AAO+ MBR>AAO>氧化沟,BAF 工艺明显高于其余 3 种工 艺。在碳排放研究时,有必要考虑碳源物质对研究 体系的贡献。碳源物质修正后的污染物削减率综合 指数、耗氧污染物削减量越高,对应吨水电耗、吨水

-106 -

药耗相应增加,碳排放强度越高。处理规模越大,药 剂、电力消耗及污染物削减量越多,碳排放量越大, 碳排放强度与处理规模大致呈现出污水处理规模 效应。

(3)污水厂利用厂区环境和工艺优势,实现厂 区运行碳中和目标是可行的。具体可从减碳和替碳 两个途径进行。减碳途径主要通过节省电耗、药耗 实现,替碳途径主要通过能源回收、开发利用清洁能 源实现。

#### 参考文献

- [1] 吴娇.上海某污水处理厂碳排放分析及减碳路径探索[J]. 净水技术, 2023, 42(s1): 135-140.
   WU J. Carbon emission analysis and carbon reduction exploration of a WWTP in Shanghai [J]. Water Purification Technology, 2023, 42(s1): 135-140.
- [2] 汪宙峰, 张焱菁, 沈惠龄, 等. 重庆市城镇生活污水碳排放
   时空分布特征研究[J]. 中国给水排水, 2024, 40(13):
   102-108.

WANG Z F, ZHANG Y J, SHEN H L, et al. A Study on the spatial and temporal distribution characteristics of carbon emissions from urban domestic sewage in Chongqing [J]. China Water & Wastewater, 2024, 40(13): 102–108.

 [3] 刘善军,马雪研,刘雪洁,等.济南市某污水处理厂碳排放 评估与分析[J].环境污染与防治,2023,45(12):1732-1736,1742.

> LIU S J, MA X Y, LIU X J, et al. Carbon emission accounting and analysis for a wastewater treatment plant in Jinan City[J]. Environmental Pollution & Control, 2023, 45 (12): 1732 – 1736, 1742.

[4] 周政,李怀波,王燕,等.低碳氮比进水 AAO 污水处理厂碳 排放特征及低碳运行研究[J].中国环境科学,2022,42 (11):5088-5099.
ZHOU Z, LI H B, WANG Y, et al. Research on carbon emission characteristics and low-carbon operation mode in AAObased wastewater treatment plants with low C/N influent[J].

China Environmental Science, 2022, 42(11): 5088-5099.

- [5] 曹睿,封莉,杜子文,等.农村生活污水传统处理与源分离 处理碳排放比较[J].环境科学,2024,45(8):4648-4655.
   CAO R, FENG L, DU Z W, et al. Comparison of carbon emissions from traditional treatment and source separation treatment of rural domestic sewage[J]. Environmental Science, 2024,45(8):4648-4655.
- [6] 费伟良,牛乐,刘景洋,等.工业园区碳排放核算与因素分解实证分析[J].环境工程学报,2023,17(11):3744-3753.

FEI W L, NIU L, LIU J Y, et al. Empirical analysis of carbon

emission accounting and factor decomposition in industrial park [J]. Chinese Journal of Environmental Engineering, 2023, 17 (11): 3744-3753.

- [7] 中国城镇供水排水协会. 城镇水务系统碳核算与减排路径技术指南[EB/OL].(2022-07-29)[2024-02-09]. https://cuwa.org.cn/category/tongzhigonggao/3577.html.
  China Urban Water Association. Guidelines for carbon accounting and emission reduction in the urban water sector [EB/OL]. (2022-07-29)[2024-02-09]. https://cuwa.org.cn/category/tongzhigonggao/3577.html.
- [8] 中华人民共和国住房和城乡建设部.城镇污水处理厂运营质 量评价标准:CJJ/T 228—2014[S].北京:中国建筑工业出 版社, 2014.

Ministry of Housing and Urban-Rural Development of China. Standard for operation and maintenance quality assessment of municipal wastewater treatment plant: CJJ/T 228—2014 [S]. Beijing: China Architecture & Building Press, 2014.

[9] 中国环境保护产业协会、污水处理厂低碳运行评价技术规范:T/CAEPI49—2022[S/OL].(2022-07-01)[2024-02-09].http://www.weboos.cn:8083/assets/basicStandard/std\_1615946.pdf.

China association of Environmental protection industry. Technical specification for low-carbon operation evaluation of sewage treatment plant: T/CAEPI 49—2022[S/OL]. (2022-07-01) [2024 - 02 - 09]. http://www.weboos.cn: 8083/assets/basicStandard/std\_1615946.pdf.

- [10] ALEXIS A. Carbon footprint of finnish wastewater treatment plants[D]. Finland: Aalto University, 2020.
- [11] JOHNSTON A H, KARANFIL T. Calculating the greenhouse gas emissions of waterutilities [J]. Journal American Water Works Association, 2013, 105(7): 363-371.
- [12] Intergovernmental Panel on Climate Change. Emission factor database[EB/OL]. [2024-02-09]. https://www.ipcc-nggip. iges. or.jp/EFDB/mail php.
- [13] 中国城镇供水排水协会.城镇污水厂碳减排评估标准(征求 意见稿)[S/OL].[2024-02-09].https://old.cuwa.org.cn/ Uploads/file/20230519/20230519155047\_85526.pdf.
  China Urban Water Association. Standard for carbon reduction assessment of urban wastewater treatment plant[S/OL].[2024-02-09]. https://old.cuwa.org.cn/Uploads/file/20230519/ 20230519155047\_85526.pdf.
- [14] Intergovernmental Panel on Climate Change. 2019 refinement to the 2006 IPCC guidelines for national greenhouse gas inventories
   [R]. Switzerland: Intergovernmental Panel on Climate Change, 2019.
- [15] CRINI G, LICHTFOUSE E. Advantages and disadvantages of techniques used for wastewater treatment [J]. Environmental Chemistry Letters, 2019, 17(1): 145–155.

(下转第158页)

— 107 —

ZHENG M H, BAI D R, ZHANG T, et al. Distribution characteristics and pollution risk of heavy metals in river sediment of Suzhou water network area, China [J]. Environmental Science, 2023, 44(1):198–209.

- [22] WANG L F, YANG L Y, KONG L H, et al. Spatial distribution, source identification and pollution assessment of metal content in the surface sediments of Nansi Lake, China[J]. Journal of Geochemical Exploration, 2014, 140: 87–95. DOI: 10.1016/j.gexplo.2014.02.008.
- [23] 李淮,吴玮,田永静,等.苏州市古城区降雨径流颗粒物粒径分布及污染物赋存形态[J].环境科学,2016,37(2):565-572.
   LIH,WUW,TIANYJ, et al. Particle size distribution and

pollutant speciation analyses of stormwater runoff in the ancient Town of Suzhou [J]. Environmental Science, 2016, 37(2): 565–572.

- [24] 向语兮, 王晓, 单保庆, 等. 白洋淀表层沉积物重金属形态 分布特征及生态风险评价[J]. 环境科学学报, 2020, 40
  (6): 2237-2246.
  XIANG Y X, WANG X, SHAN B Q, et al. Spatial distribution, fractionation and ecological risk of heavy metals in surface sediments from Baiyangdian Lake [J]. Acta Scientiae
- Circumstantiae, 40(6): 2237-2246. [25] 张家泉,田倩,许大毛,等.大冶湖表层水和沉积物中重金 属污染特征与风险评价[J].环境科学, 2017, 38(6): 2355-2363.

ZHANG J Q, TIAN Q, XU D M, et al. Pollution characteristics and risk assessment of heavy metals in water and sediment from Daye Lake [J]. Environmental Science, 2017, 38(6): 2355– 2363.

- [26] 吴金莲. 北京城市流域底泥重金属形态特征及其生态风险评价[J]. 水土保持研究, 2017, 24(5): 321-328.
  WU J L. Distribution characteristics and ecological risk assessment of heavy metals in the sediments of watershed in Beijing[J]. Research of Soil and Water Conservation, 2017, 24 (5): 321-328.
- [27] 韩金龙,杨兰琴,王培京,等.北京通惠河底泥重金属风险 评价及溯源[J].人民黄河,2022,44(4):107-111.
  HAN J L, YANG L Q, WANG P J, et al. Risk assessmentand source of heavy metals in the sediment of Tonghui River in Beijing[J]. Yellow River,2022, 44(4):107-111.
- [28] 刘玮晶,黄顺生,金洋,等. 江苏省中部城镇河流底泥重金属污染评价及来源分析[J]. 水资源与水工程学报, 2021, 32(2):97-102.
   LIU W J, HUANG S S, JIN Y, et al. Assessment and source

analysis of heavy metal pollution in river sediment of a town in central Jiangsu Province [J]. Journal of Water Resources & Water Engineering, 2021, 32(2): 97–102.

- [29] 高瑞忠,张阿龙,张生,等.西北内陆盐湖盆地土壤重金属 Cr、Hg、As 空间分布特征及潜在生态风险评价[J].生态学报,2019,39(7):2532-2544.
  GAO R Z, ZHANG A L, ZHANG S, et al. Spatial distribution characteristics and potential ecological risk assessment of Cr, Hg, and As in soils of the Salt Lake Basin in northwest China[J]. Acta Ecologica Sinica, 2019, 39(7): 2532-2544.
- [30] 滕彦国,倪师军,林学钰,等.城市环境地球化学研究综述
  [J].地质论评,2005(1):64-76.
  TENG Y G, NI S J, LIN X Y, et al. Review on urban environmental geochemistry[J]. Geological Review, 2005(1): 64-76.

#### (上接第107页)

- [16] TUMENDELGER A, ALSHBOUL Z, LORKE A. Methane and nitrous oxide emission from different treatment units of municipal wastewater treatment plants in Southwest Germany [J]. PLOS One, 2019, 14(1): e0209763. DOI: 10.1371/journal. pone. 0209763.
- DESLOOVER J, VLAEMINCK S E, CLAUWAERT P, et al. Strategies to mitigate N<sub>2</sub>O emissions from biological nitrogen removal systems[J]. Current Opinion in Biotechnology, 2012, 23(3): 474-482.
- [18] ZHANG W, PENG Y, REN N, et al. Improvement of nutrient removal by optimizing the volume ratio of anoxic to aerobic zone in AAO-BAF system[J]. Chemosphere, 2013, 93(11): 2859-

2863.

- PENG L, NI B J, YE L, et al. The combined effect of dissolved oxygen and nitrite on N<sub>2</sub>O production by ammonia oxidizing bacteria in an enriched Nitrifying sludge [J]. Water Research, 2015, 73: 29-36. DOI: 10.1016/j. watres. 2015. 01. 021.
- [20] 孙强强,陈贻龙.南方某省城镇污水处理厂碳排放特征[J]. 环境工程学报,2023,17(10):3231-3244.
  SUN Q Q, CHEN Y L. Characteristics of carbon emission from municipal wastewater treatment plants in a south-China province
  [J]. Chinese Journal of Environmental Engineering, 2023, 17 (10): 3231-3244.